

МІНІСТЕРСТВО ОСВІТИ І НАУКИ УКРАЇНИ
ДОНБАСЬКА ДЕРЖАВНА МАШИНОБУДІВНА АКАДЕМІЯ

С.О. Коновалова

Л.В. Дементій

ОРГАНІЗАЦІЯ САМОСТІЙНОЇ РОБОТИ СТУДЕНТА
З ДИСЦИПЛІНИ «ТЕОРЕТИЧНІ ОСНОВИ ТЕПЛОТЕХНІКИ»

для технічних спеціальностей денної форми навчання

студент _____

групи _____

_____ семестр _____ навчальний рік

Затверджено
на засіданні вченої ради
Протокол № 5
від 26.12.2007 р.

Краматорськ 2007

УДК 621.1.016

ББК 31.31

К 64

Рецензенти:

Присяник О.В., д.х.н, професор, завідувач кафедри охорони праці
Українського державного хіміко-технологічного університету;

Бажин А.И., д.ф.-м.н., професор, завідувач кафедри фізики твердого
тіла та фізичного матеріалознавства Донецького національного університе-
ту.

Коновалова С.О., Дементій Л.В.

К 64 Організація самостійної роботи студента з дисципліни «Теорети-
чні основи теплотехніки» для технічних спеціальностей денної фор-
ми навчання. – Краматорськ: ДДМА, 2007. – 124 с.

ISBN XXXXXXXXXXXX

У посібнику наведено основні положення щодо організації самостійної робо-
ти студентів з дисципліни «Теоретичні основи теплотехніки», надано тематич-
ний план лекцій, робочий план лабораторних робіт, заготівки звітів про лабора-
торні роботи, робочий план практичних робіт. Наведено рекомендації з вико-
нання розрахункових робіт, питання для підготовки до захисту лабораторних
робіт та розрахункових завдань, а також довідковий матеріал. Даний посібник
складено з метою зменшення непродуктивних витрат часу студента на підготов-
ку до занять, сприяє більш раціональному плануванню часу.

УДК 621.1.016

ББК 31.31

ISBN XXXXXXXXXXXX

© С.О. Коновалова,
Л.В. Дементій, 2007

© ДДМА, 2007

ЗМІСТ

1	ЗАГАЛЬНІ ВКАЗІВКИ ДО САМОСТІЙНОЇ РОБОТИ НАД КУРСОМ “ТЕОРЕТИЧНІ ОСНОВИ ТЕПЛОТЕХНІКИ”	5
2	ТЕМАТИЧНИЙ ПЛАН ЛЕКЦІЙ	7
3	ЛАБОРАТОРНІ РОБОТИ	9
3.1	Загальні вимоги до лабораторного практикуму	9
3.2	Робочий план лабораторних робіт	10
	Лабораторна робота № 1	12
	Лабораторна робота № 2	15
	Лабораторна робота № 3	18
	Лабораторна робота № 4	21
	Лабораторна робота № 5	24
	Лабораторна робота № 6	27
	Лабораторна робота № 7	31
	Лабораторна робота № 8	35
3.3	Тести для перевірки підготовки до лабораторних робіт	38
4	ПРАКТИЧНІ ЗАНЯТТЯ	53
4.1	План практичних занять	53
4.2	Приклади рішення задач	53
	Заняття № 1. Основні параметри робочого тіла. Рівняння стану ідеальних газів. Термодинамічні процеси	53
	Заняття № 2. Властивості реальних газів. h_s -Діаграма водяної пари. Розрахунки процесів з реальними газами	61
	Заняття № 3. Витікання парів та газів. Розрахунок сопла	66
	Заняття № 4. Теплопровідність. Конвективний теплообмін. Випромінювання	68
	Заняття № 5. Розрахунки теплообмінних апаратів. Розрахунки циклів ДВЗ та ГТУ	74
4.3	Завдання для самостійного рішення	78
	Заняття № 1	78
	Заняття № 2	82
	Заняття № 3	85
	Заняття № 4	87
	Заняття № 5	92
5	ІНДИВІДУАЛЬНІ РОЗРАХУНКОВІ ЗАВДАННЯ	96
5.1	Загальні вимоги до виконання розрахункових завдань	96

Завдання № 1 Термодинамічні процеси ідеальних газів. Суміші ідеальних газів	97
Завдання № 2 h - s -Діаграма водяної пари. Дроселювання.....	98
Завдання № 3 Теплопередача.....	99
Завдання № 4 Теплообмінне устаткування	101
Завдання № 5 Цикл газотурбінної установки	101
5.2 Тести для перевірки рівня підготовки до захисту розрахункових робіт	103
6 ПИТАННЯ ДЛЯ ПІДГОТОВКИ ДО ІСПИТУ	111
ЛІТЕРАТУРА	113
Додаток А	114
Додаток Б.....	115
Додаток В.....	117
Додаток Г	118
Додаток Д.....	119
Додаток Е.....	121
Додаток Ж.....	122
Додаток И	123

ВСТУП

Теоретичні основи теплотехніки – це загальнотехнічна дисципліна, що вивчає методи одержання, перетворення, передачі і використання теплоти, а також принципи дії і конструктивних особливостей тепло- і парогенераторів, теплових машин, апаратів і пристроїв.

Курс "Теоретичні основи теплотехніки" складається з 3-х основних розділів:

- основи технічної термодинаміки;
- теорія теплообміну;
- прикладна теплотехніка.

Термодинаміка вивчає закони перетворення енергії в різних фізико-хімічних процесах, що відбуваються в макроскопічних системах і супроводжуються тепловими ефектами. У залежності від задач дослідження визначають загальну, хімічну, технічну термодинаміку, термодинаміку біологічних систем та інше.

Технічна термодинаміка розглядає процеси взаємного перетворення теплоти і роботи. Вона встановлює зв'язок між тепловими, механічними і хімічними процесами, що відбуваються в теплових і холодильних машинах, вивчає процеси, що відбуваються в газах і парах, а також властивості цих тіл при різних фізичних умовах.

Теорія теплообміну вивчає самодовільні необоротні процеси поширення теплоти у просторі.

Технічна термодинаміка та теорія теплообміну є теоретичним фундаментом прикладної теплотехніки.

1 ЗАГАЛЬНІ ВКАЗІВКИ ДО САМОСТІЙНОЇ РОБОТИ НАД КУРСОМ “ТЕОРЕТИЧНІ ОСНОВИ ТЕПЛОТЕХНІКИ”

Мета викладання курсу – вивчення студентами основних законів технічної термодинаміки і теплопередачі та використання їх при проектуванні технологічного обладнання та процесів.

У результаті вивчення дисципліни студент повинен **знати**:

- основні закони термодинаміки;

- термодинамічні процеси;
- властивості реальних газів;
- закони теплопередачі теплопровідністю, конвекцією та випромінюванням;
- розрахунок теплообмінних апаратів;
- особливості термодинаміки відкритих систем;
- цикли теплосилових установок.

Студент повинен **вміти**:

- користуватись довідковою літературою при розв'язанні теплотехнічних задач;
- виконувати практичні вимірювання основних теплофізичних величин за допомогою спеціальних приладів;
- виконувати теплотехнічні розрахунки;
- моделювати теплові процеси.

Курс “Теоретичні основи теплотехніки” включає лекції, виконання лабораторних робіт, практичні заняття та самостійну роботу над вивченням теоретичного матеріалу. У кінці семестру студенти складають іспит.

Курс складається з трьох смислових модулів:

- 1) основи технічної термодинаміки;
- 2) теорія теплообміну;
- 3) прикладна теплотехніка.

Згідно з кредитно-модульною системою навчання кожний модуль оцінюється у 100 балів. Оцінка за модуль складається з оцінок за виконання та захист лабораторних робіт, виконання та захист індивідуальних розрахункових завдань та оцінки за контрольну роботу.

Оцінки за лабораторні роботи характеризують рівень теоретичної підготовки студента до виконання роботи, якість виконання експериментальної роботи, строк та якість виконання звіту про роботу.

Оцінки за розрахункові роботи характеризують якість виконання розрахунків та оформлення роботи, рівень теоретичної підготовки з даної частини курсу і строк виконання.

Контрольна робота з кожного модуля охоплює головні теоретичні положення з даного розділу курсу і основні типи розрахункових завдань.

Розподіл балів з кожного модуля наведено в таблиці 1.

Таблиця 1 – Склад модулів з дисципліни

Найменування контрольної точки	Бали (макс./мін.)	Сумарний бал
1 модуль (ваговий коефіцієнт – 0,33)		
1 Лабораторні роботи – 2 роботи	10/6	20/12
2 Розрахункові роботи (№ 1, 2)	15/8	30/16
3 Контрольна робота	50/27	50/27
Разом за модуль		100/55
2 модуль (ваговий коефіцієнт – 0,33)		
1 Лабораторні робота – 3 роботи	10/6	30/18
2 Розрахункова робота (№ 3)	15/8	15/8
3 Контрольна робота	55/29	55/29
Разом за модуль		100/55
3 модуль (ваговий коефіцієнт – 0,33)		
1 Лабораторні роботи – 3 роботи	10/6	30/18
2 Розрахункові роботи (№ 4, 5)	15/8	30/16
3 Контрольна робота	40/21	40/21
Разом за модуль		100/55
Рейтинг з дисципліни		100/55

2 ТЕМАТИЧНИЙ ПЛАН ЛЕКЦІЙ

План лекційних занять з указівкою літератури, яка рекомендована до вивчення, наведено в табл. 2.

Таблиця 2 – План лекційних занять

Розділ, тема лекції	Питання для самостійної підготовки теоретичного матеріалу	Література
1 модуль – Основи технічної термодинаміки		
Перший закон термодинаміки	Властивості робочих тіл. Основні параметри Рівняння стану ідеального газу Суміші ідеальних газів Теплоємність газів Внутрішня енергія та робота розширення газу Перший закон термодинаміки Ентальпія, ентропія. PV та TS діаграми	[1, с. 6–20; 4, с. 11–32; 7, с. 6–35; 10, с. 4–24]

Продовження таблиці 2

Другий закон термодинаміки	Другий закон термодинаміки Цикли, термічний ККД циклу Прямий оборотний цикл Карно Математичний вираз другого закону термодинаміки	[1, с. 20–31; 4, с. 96–123; 7, с. 36–50; 10, с. 46–56]
Термодинамічні процеси	Аналіз термодинамічних процесів Типи термодинамічних процесів: ізотермічний, ізохорний, ізобарний, адіабатний, політропний	[4, с. 80–92; 7, с. 51–84; 10, с. 24–30]
Реальні гази	Властивості реальних газів Водяна пара, основні параметри. PV-, TS-, hs-діаграми водяної пари Вологе повітря, параметри, Hd-діаграма	[4, с.162–178; 210–217; 7, с. 58–66; 10, с. 31–46]
Особливості термодинаміки відкритих систем	Витікання газів та парів Основні рівняння витікання Рівняння нерозривності потоку газу Вибір форми сопла Дроселювання газів	[1, с. 47–59; 4, с. 180–194; 10, с. 56–62]
2 модуль – Теорія теплообміну		
Теплопровідність	Основні положення теплопровідності Температурне поле. Градієнт температури Основний закон теплопровідності Диференційне рівняння теплопровідності Теплопровідність через одношарову та багатшарову плоску стінку Теплопровідність через циліндричну стінку	[1, с. 72–79; 4, с. 306–324; 6, с. 9–37; 7, с. 111–135; 10, с. 66–80]
Теплопередача	Граничні умови третього роду Теплопередача через стінку Теплова ізоляція	[1, с. 112–118; 4, с. 326–335; 6, с. 117–144; 10, с. 80–85]
Конвективний теплообмін	Основи теорії конвективного теплообміну Моделювання процесів. Основи теорії подібності. Числа подібності Теплообмін при течії рідини в трубах Теплообмін при омиванні однієї труби, пучків труб та поверхонь Вільна конвекція	[1, с. 79–103; 4, с. 348–391; 6, с. 37–97; 7, с. 136–155; 10, с. 86–107]

Продовження таблиці 2

Випромінювання	Основні закони теплообміну випромінюванням Теплообмін між твердими тілами Теплообмін випромінюванням в газах Теплові екрани. Захист від випромінювання Складний теплообмін. Його розрахунок	[1, с. 103–112; 4, с. 402–422; 6, с. 98–117; 7, с. 156–165; 10, с. 108–123]
3 модуль – Прикладна теплотехніка		
Розрахунок теплообмінних апаратів	Конструкції та принцип дії теплообмінників. Класифікація Середньологаріфмічний перепад температур Перевірочний та конструктивний розрахунок теплообмінних апаратів	[1, с. 123–129; 4, с. 424–432; 6, с. 144–160; 10, с. 124–128]
Компресори	Компресори, принцип дії Цикли одноступеневого та багатоступеневого поршневого компресора Об'ємний коефіцієнт корисної дії компресора	[1, с. 221–240; 4, с. 217–228; 7, с. 79–84; 10, с. 129–135]
Двигуни внутрішнього згоряння (ДВЗ)	Класифікація ДВЗ ДВЗ із підводом теплоти при постійному об'ємі, тиску та зі змішаним підводом теплоти Порівняння циклів ДВЗ	[1, с. 61–63; 4, с. 230–242; 7, с. 85–92; 10, с. 152–160]
Газотурбінні установки (ГТУ)	Цикл ГТУ із підводом тепла при $P = \text{const}$ Цикл ГТУ із підводом тепла при $V = \text{const}$ Методи підвищення ККД ГТУ	[1, с. 197–200; 4, с. 244–256; 10, с. 135–146]
Паротурбінні установки (ПТУ)	Загальна схема ПТУ. Цикл Карно Цикл Ренкіна для паротурбінної установки Методи підвищення ККД установок	[1, с. 63–71; 4, с. 259–277; 7, с. 92–98; 10, с. 147–151]

3 ЛАБОРАТОРНІ РОБОТИ

3.1 Загальні вимоги до лабораторного практикуму

Метою лабораторного практикуму є більш глибоке засвоєння теоретичних знань, отриманих студентами на лекціях, ознайомлення з принци-

пом дії приладів та пристроїв, які використовуються для визначення властивостей робочих тіл, навчання студентів роботі з лабораторним обладнанням. Виконання лабораторних робіт, крім того, має за мету математичну й теоретичну обробку результатів вимірів, закріплення навиків ведення протоколів дослідів, які оформлюються у вигляді звіту про лабораторні роботи.

Цикл лабораторних робіт з дисципліни «Теоретичні основи тепло-техніки» включає виконання 8 лабораторних робіт. Перелік лабораторних робіт наведено в таблиці 3.

При підготовці до лабораторної роботи студент повинен ознайомитися з метою експерименту, методикою виконання дослідів, необхідним теоретичним матеріалом. При підготовці заповнюється також частина звіту – мета роботи, схема лабораторної установки. Для самоперевірки рівня засвоєння матеріалу в посібнику наведено приклади тестів.

Допуск до виконання роботи здійснюється за допомогою тестування при наявності заготовки звіту про дану роботу.

Лабораторна робота вважається виконаною, якщо студент самостійно виконав всі підготовчі роботи і підтвердив своїми відповідями необхідний рівень знань теми (тестування), самостійно виконав експеримент та оформив звіт.

3.2 Робочий план лабораторних робіт

Лабораторні роботи виконуються студентами згідно з робочим планом дисципліни.

Таблиця 3 – Перелік лабораторних робіт

№	Назва роботи	Питання для підготовки	Література
1	Визначення характеристик відцентрового вентилятору	Компресори, класифікація Вентилятори, класифікація, принцип дії, параметри та характеристики роботи Тиск, види, методи визначення Принцип дії дросельних приладів	[11, с.70]

Продовження таблиці 3

2	Дослідження роботи газового ежектору	Ежекування. Ежектор, інжектор Ежектор, принцип дії, характеристика Тиск, види, методи визначення Принцип дії дросельних приладів Рівняння витікання та нерозривності	[11, с.80]
3	Теплопередача через одношарову та багатошарову плоску стінку при стаціонарному режимі	Теплопередача, коефіцієнт теплопередачі Конвективний теплообмін, фактори впливу, коефіцієнт тепловіддачі Краєві умови, методи визначення Термічний опір стінки	[11, с.93]
4	Теплопровідність через циліндричну одношарову стінку при стаціонарному режимі	Температурне поле, температурний режим, види, температурний напір Закон Фур'є, градієнт температури, коефіцієнт теплопровідності, температурний коефіцієнт. Критичний діаметр ізоляції	[11, с.102]
5	Визначення розрідження димової труби	Тиск, види, методи визначення Призначення димової труби, вимоги Розрідження, засоби утворення, залежність від температури газів та висоти труби	[11, с.110]
6	Визначення коефіцієнта теплопровідності	Температурний режим, види, засоби досягнення, тепловий потік Температурне поле, ізотермічна поверхня Теплопровідність, закон Фур'є Коефіцієнт теплопровідності, фактори	[11, с.117]
7	Визначення коефіцієнта тепловіддачі та теплопередачі	Теплопередача, стадії, лінійний коефіцієнт теплопередачі, фактори впливу Коефіцієнт тепловіддачі, фактори впливу Теорія подібності, числа подібності	[11, с.124]
8	Визначення термічного ККД електричної печі	Електричні печі, класифікація Електропечна установка, склад, параметри Термічний ККД електричної печі Види теплових витрат в печі	[11, с.134]

Лабораторна робота № 1

ВИЗНАЧЕННЯ ХАРАКТЕРИСТИК ВІДЦЕНТРОВОГО ВЕНТИЛЯТОРА

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

6 –

7 –

8 –

9 –

10 –

11 –

12 –

Таблиця 4 – Результати вимірів

Найменування величини	Одиниця вимірювання величини	Номер досліду				
		1	2	3	4	5
Потужність електродвигуна $N_{дв}$	кВт					
Потужність вентилятора $N_в$	Вт					
Перепад тиску на шайбі $\Delta P_{ш}$	мм вод. ст.					
	Па					
Продуктивність вентилятора V	м ³ /с					
Перепад тиску на вентиляторі $\Delta P_в$	мм вод. ст.					
	Па					
ККД вентилятора $\eta_в$	%					

Результати розрахунків

1 Продуктивність вентилятора:

$$V_1 =$$

$$V_2 =$$

$$V_3 =$$

$$V_4 =$$

$$V_5 =$$

2 Потужність вентилятора:

$$N_1 =$$

$$N_2 =$$

$$N_3 =$$

$$N_4 =$$

$$N_5 =$$

3 Коефіцієнт корисної дії вентилятора:

$$\eta_1 =$$

$$\eta_2 =$$

$$\eta_3 =$$

$$\eta_4 =$$

$$\eta_5 =$$

Характеристики вентилятора – графики залежностей η_e , ΔP_e та N_e від продуктивності

$$\eta_e = f_1(V); \quad \Delta P_e = f_2(V); \quad N_e = f_3(V).$$

Висновки з лабораторної роботи:

*** Дослідна частина лабораторної роботи**

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки підвищення ККД вентилятора.

Лабораторна робота № 2

ДОСЛІДЖЕННЯ РОБОТИ ГАЗОВОГО ЕЖЕКТОРА

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

6 –

Таблиця 5 – Результати вимірів

Найменування величини	Одиниця вимірювання	Положення сопла							
		крайні праве				крайні ліве			
Перепад тиску на шайбі $\Delta P_{ш}$	мм вод. ст.								
	Н/м ²								
Динамічний тиск $P_{дин}$	мм вод. ст.								
	Н/м ²	$P_{дин\ сер} =$				$P_{дин\ сер} =$			
Статичний тиск $P_{ст}$ по довжині камери змішування	$l_{1=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		
	$l_{2=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		
	$l_{3=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		
	$l_{4=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		
	$l_{5=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		
	$l_{6=}$	мм вод. ст.							
		Н/м ²	$P_{ст\ сер} =$				$P_{ст\ сер} =$		

Результати розрахунків

1 Витрати активного повітря для крайнього правого (V_I^{np}) та крайнього лівого ($V_I^{лів}$) положень сопла:

$$V_I^{np} =$$

$$V_I^{лів} =$$

2 Середня швидкість повітря на вході камери змішування для крайнього правого та крайнього лівого положень сопла:

$$\omega_{сер}^{np} =$$

$$\omega_{сер}^{лів} =$$

3 Загальні об'ємні витрати повітря на вході до камери змішування:

$$V_{\text{сум}}^{\text{np}} =$$

$$V_{\text{сум}}^{\text{лів}} =$$

4 Коефіцієнт ежекції для крайнього правого та крайнього лівого положень сопла:

$$n^{\text{np}} =$$

$$n^{\text{лів}} =$$

Графіки зміни статичного тиску за довжиною камери змішування та дифузора для крайнього правого та крайнього лівого положень сопла:

Висновки з лабораторної роботи:

*** Дослідна частина лабораторної роботи**

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки підвищення коефіцієнта ежекції газового ежектора.

Лабораторна робота № 3

ТЕПЛОПЕРЕДАЧА ЧЕРЕЗ ОДНОШАРОВУ ТА БАГАТОШАРОВУ ПЛОСКУ СТІНКУ ПРИ СТАЦІОНАРНОМУ РЕЖИМІ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

Таблиця 6 – Результати вимірів

№	Час початку досліду	Температура, °С							
		Одношарова стінка			Двошарова стінка				
		t_1	t_2	t_3	t_4	t_5	t_6	t_7	t_8
1	0								
2	300								
3	600								

Температура повітря в приміщенні – _____ °С.

Результати розрахунків

Одношарова стінка.

1 Середня температура стінки в кожному досліді:

$$t_{сер 1} =$$

$$t_{сер 2} =$$

$$t_{сер 3} =$$

2 Коефіцієнт теплопровідності магнезиту:

$$\lambda_{м 1} =$$

$$\lambda_{м 2} =$$

$$\lambda_{м 3} =$$

3 Тепловий потік через стінку за рахунок теплопровідності:

$$q_1 =$$

$$q_2 =$$

$$q_3 =$$

4 Тепловий потік через стінку за рахунок тепловіддачі:

$$q^*_1 =$$

$$q^*_2 =$$

$$q^*_3 =$$

Багатошарова стінка.

1 Середня температура магнезиту в кожному досліді:

$$t_{сер 1} =$$

$$t_{сер 2} =$$

$$t_{сер 3} =$$

2 Коефіцієнт теплопровідності магнезиту:

$$\lambda_{m1} =$$

$$\lambda_{m2} =$$

$$\lambda_{m3} =$$

3 Середня температура шамоту в кожному досліді:

$$t_{сер1} =$$

$$t_{сер2} =$$

$$t_{сер3} =$$

4 Коефіцієнт теплопровідності шамоту:

$$\lambda_{m1} =$$

$$\lambda_{m2} =$$

$$\lambda_{m3} =$$

5 Тепловий потік через стінку за рахунок теплопровідності:

$$q_1 =$$

$$q_2 =$$

$$q_3 =$$

6 Тепловий потік через стінку за рахунок тепловіддачі:

$$q^*_1 =$$

$$q^*_2 =$$

$$q^*_3 =$$

Висновки з лабораторної роботи:

*** Дослідна частина лабораторної роботи**

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки зниження витрат теплоти у навколишнє середовище через плоску стінку.

Лабораторна робота № 4
ТЕПЛОПРОВІДНІСТЬ ЧЕРЕЗ ЦИЛІНДРИЧНУ ОДНОШАРОВУ
СТІНКУ ПРИ СТАЦІОНАРНОМУ РЕЖИМІ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

6 –

7 –

8 –

9 –

10 –

Таблиця 7 – Результати вимірів

№	Найменування величини	Одиниця вимірювання	Номер досліду				
			1	2	3	4	5
1	Сила струму I	А					
2	Напруга U	В					
3	Температура внутрішньої стінки t'_{cm}	°С					
4	Температура зовнішньої стінки t''_{cm}	°С					

Результати розрахунків

1 Величина теплового потоку:

$$Q_1 =$$

$$Q_2 =$$

$$Q_3 =$$

$$Q_4 =$$

$$Q_5 =$$

2 Коефіцієнт теплопровідності матеріалу для кожного досліду:

$$\lambda_1 =$$

$$\lambda_2 =$$

$$\lambda_3 =$$

$$\lambda_4 =$$

$$\lambda_5 =$$

3 Середня температура стінки для кожного досліду:

$$t_{cp 1} =$$

$$t_{cp 2} =$$

$$t_{cp 3} =$$

$$t_{cp 4} =$$

$$t_{cp 5} =$$

Таблиця 8 – Результати розрахунків

№	Найменування величини	Одиниця вимірювання	Номер досліду				
			1	2	3	4	5
1	Тепловий потік Q	Вт					
2	Коефіцієнт теплопровідності λ	Вт/(м·°С)					
3	Середня температура t_{cp}	°С					

Графіку залежності $\lambda = f(t_{cp})$.

Висновки з лабораторної роботи:

* Дослідна частина лабораторної роботи

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки зниження витрат теплоти у навколишнє середовище через циліндричну стінку.

Лабораторна робота № 5
ВИЗНАЧЕННЯ РОЗРЯДЖЕННЯ ДИМОВОЇ ТРУБИ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

- 1 –
- 2 –
- 3 –
- 4 –
- 5 –
- 6 –
- 7 –

Таблиця 9 – Результати вимірювань та розрахунків

Величина	Одиниця вимірювання	Номер досліду		
		1	2	3
Висота труби	м	2	2	1
Температура нагрітого повітря: - внизу труби - у середині труби - в усті труби	°C °C °C			
Середня температура нагрітого повітря	°C			
Температура навколишнього повітря	°C			
Розрядження у внизу труби: - виміряне - розрахункове	Н/м ² Н/м ²			
Похибка вимірювань	%			

Результати розрахунків

1 Середня температура нагрітого повітря:

$$t_1 =$$

$$t_2 =$$

$$t_3 =$$

2 Густина димових газів:

$$\rho_{z1} =$$

$$\rho_{z2} =$$

$$\rho_{z3} =$$

3 Густина навколишнього повітря:

$$\rho_{e1} =$$

$$\rho_{e2} =$$

$$\rho_{e3} =$$

4 Розрядження димової труби:

$$\Delta P_1 =$$

$$\Delta P_2 =$$

$$\Delta P_3 =$$

5 Похибка вимірювань:

$$\alpha_1 =$$

$$\alpha_2 =$$

$$\alpha_3 =$$

Висновки з лабораторної роботи:

*** Дослідна частина лабораторної роботи**

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки підвищення розрядження димової труби.

Лабораторна робота № 6
ВИЗНАЧЕННЯ КОЕФІЦІЄНТА ТЕПЛОПРОВІДНОСТІ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

6 –

7 –

8 –

9 –

10 –

Таблиця 10 – Результати вимірювань

№	Час, с	Температура води в латунній судині, °С	Температура води в сталій судині, °С
1	0		
2	120		
3	240		
4	360		
5	480		
6	600		
7	720		

Результати розрахунків

1 Площа поперечного перерізу стрижнів

$$F =$$

Розрахунок коефіцієнта теплопровідності латуні

2 Середня температура води в латунній судині протягом 120 с для кожного досліджу:

$$t_1 =$$

$$t_2 =$$

$$t_3 =$$

$$t_4 =$$

$$t_5 =$$

$$t_6 =$$

3 Кількість теплоти, яка отримана крайньою судиною і водою в неї за рахунок проходження тепла через стрижень:

$$Q_1 =$$

$$Q_2 =$$

$$Q_3 =$$

$$Q_4 =$$

$$Q_5 =$$

$$Q_6 =$$

4 Коефіцієнт теплопровідності латуні:

$$\lambda_1 =$$

$$\lambda_2 =$$

$$\lambda_3 =$$

$$\lambda_4 =$$

$$\lambda_5 =$$

$$\lambda_6 =$$

Розрахунок коефіцієнта теплопровідності сталі

5 Середня температура води в сталій судині протягом 120 с для кожного досліду:

$$t_1 =$$

$$t_2 =$$

$$t_3 =$$

$$t_4 =$$

$$t_5 =$$

$$t_6 =$$

6 Кількість теплоти, яка отримана крайньою судиною і водою в неї за рахунок проходження тепла через стрижень:

$$Q_1 =$$

$$Q_2 =$$

$$Q_3 =$$

$$Q_4 =$$

$$Q_5 =$$

$$Q_6 =$$

7 Коефіцієнт теплопровідності сталі:

$$\lambda_1 =$$

$$\lambda_2 =$$

$$\lambda_3 =$$

$$\lambda_4 =$$

$$\lambda_5 =$$

$$\lambda_6 =$$

Графіки залежності коефіцієнта теплопровідності сталі і латуні від температури $\lambda=f(t)$

Висновки з лабораторної роботи:

Лабораторна робота № 7
ВИЗНАЧЕННЯ КОЕФІЦІЄНТА ТЕПЛОВІДДАЧІ ТА
ТЕПЛОПЕРЕДАЧІ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –

2 –

3 –

4 –

5 –

6 –

7 –

8 –

9 –

Таблиця 11 – Результати вимірювань

Величина	Одиниця вимірювання	Номер досліду				
		1	2	3	4	5
ΔP	мм. вод. ст					
	Па					
t_1	$^{\circ}\text{C}$					
t_2	$^{\circ}\text{C}$					

Результати розрахунків

1 Об'ємні витрати повітря:

$$V_1 =$$

$$V_2 =$$

$$V_3 =$$

$$V_4 =$$

$$V_5 =$$

2 Тепловий потік, який передається від киплячої води до повітря:

$$Q_1 =$$

$$Q_2 =$$

$$Q_3 =$$

$$Q_4 =$$

$$Q_5 =$$

3 Середньологаріфмічний температурний напір:

$$\Delta t_1 =$$

$$\Delta t_2 =$$

$$\Delta t_3 =$$

$$\Delta t_4 =$$

$$\Delta t_5 =$$

4 Коефіцієнт теплопередачі:

$$K_{u1} =$$

$$K_{u2} =$$

$$K_{u3} =$$

$$K_{u4} =$$

$$K_{u5} =$$

5 Площа поперечного перерізу трубки

$$F =$$

6 Середня швидкість руху повітря в трубці:

$$\omega_1 =$$

$$\omega_2 =$$

$$\omega_3 =$$

$$\omega_4 =$$

$$\omega_5 =$$

7 Число Рейнольдса:

$$Re_1 =$$

$$Re_2 =$$

$$Re_3 =$$

$$Re_4 =$$

$$Re_5 =$$

8 Число Нуссельта:

$$Nu_1 =$$

$$Nu_2 =$$

$$Nu_3 =$$

$$Nu_4 =$$

$$Nu_5 =$$

4 Коефіцієнт тепловіддачі:

$$\alpha_1 =$$

$$\alpha_2 =$$

$$\alpha_3 =$$

$$\alpha_4 =$$

$$\alpha_5 =$$

Таблиця 12 – Результати розрахунків

Розрахункова величина	Одиниця вимірювання	Номер досліду				
		1	2	3	4	5
V	$\text{м}^3/\text{с}$					
Q	Вт					
K_u	$\text{Вт}/(\text{м} \cdot ^\circ\text{C})$					
ω	$\text{м}/\text{с}$					
Re	-					
Nu	-					
α	$\text{Вт}/(\text{м}^2 \cdot ^\circ\text{C})$					

Графік залежності коефіцієнтів теплопередачі і тепловіддачі від витрати повітря

Висновки з лабораторної роботи:

* Дослідна частина лабораторної роботи

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки підвищення коефіцієнта тепловіддачі.

Лабораторна робота № 8
ВИЗНАЧЕННЯ ТЕРМІЧНОГО ККД ЕЛЕКТРИЧНОЇ ПЕЧІ

Мета роботи:

Схема лабораторної установки:

1 –	12 –
2 –	13 –
3 –	14 –
4 –	15 –
5 –	16 –
6 –	17 –
7 –	18 –
8 –	19 –
9 –	20 –
10 –	21 –
11 –	22 –

Таблиця 13 – Результати вимірювань

№	Час нагріву, с	Температура зразка, °C	Сила струму, А	Напруга, В	Температура води в калориметрі, °C	
					початкова $t_{\text{в}}^{\text{п}}$	кінцева $t_{\text{в}}^{\text{к}}$
1						
2						
3						

Результати розрахунків

1 Маса зразка

$$m =$$

2 Кількість теплоти, яка отримана зразком у кожному інтервалі температур:

$$Q_{\text{отр}} (20 - 100^{\circ}\text{C}) =$$

$$Q_{\text{отр}} (100 - 200^{\circ}\text{C}) =$$

$$Q_{\text{отр}} (200 - 300^{\circ}\text{C}) =$$

2 Кількість теплоти, яка надходить до печі у кожному інтервалі температур

$$Q_{\text{над}} (20 - 100^{\circ}\text{C}) =$$

$$Q_{\text{над}} (100 - 200^{\circ}\text{C}) =$$

$$Q_{\text{над}} (200 - 300^{\circ}\text{C}) =$$

3 Термічний ККД печі для кожного інтервалу нагрівання:

$$\eta_t (20 - 100^{\circ}\text{C}) =$$

$$\eta_t (100 - 200^{\circ}\text{C}) =$$

$$\eta_t (200 - 300^{\circ}\text{C}) =$$

4 Площа поверхні зразка:

$$F =$$

5 Густина теплового потоку на поверхні зразка, що нагрівається, для кожного інтервалу температур:

$$q (20 - 100^{\circ}\text{C}) =$$

$$q (100 - 200^{\circ}\text{C}) =$$

$$q (200 - 300^{\circ}\text{C}) =$$

6 Кількість теплоти, яку зразок передав калориметру:

$$Q =$$

7 Погрішність розрахунку кількості теплоти, отриманої зразком:

$$\Delta Q =$$

8 Швидкість зміни температури зразка для кожного інтервалу температур:

$$v (20 - 100^{\circ}\text{C}) =$$

$$v (100 - 200^{\circ}\text{C}) =$$

$$v (200 - 300^{\circ}\text{C}) =$$

Графіки залежності швидкості зміни температури зразка, ККД печі і густини теплового потоку від часу нагрівання:

$$v = f(\tau) \quad \eta = f(\tau), \quad q = f(\tau)$$

Висновки з лабораторної роботи:

*** Дослідна частина лабораторної роботи**

На основі експериментальних даних та аналізу літературних джерел розробіть основні напрямки підвищення термічного ККД електричної печі.

3.3 Тести для перевірки підготовки до лабораторних робіт

Лабораторна робота № 1

I Доповніть вислів

1 Різниця тиску газу всередині апарата та навколишнього повітря називається ...

2 Відношення тиску газу за компресором до тиску газу перед компресором називається ...

3 Тиск газу, який залежить від швидкості його руху та з'являється завжди позитивною величиною, називається ...

4 Відношення потужності, яка потрібна на переміщення повітря, до потужності, яка витрачається в дійсності вентилятором, називається ...

II Перелічіть усі види вказаного предмета (явища)

5 Залежно від конструктивного виконання та принципу роботи компресори розподіляються на наступні 4 типи: ...

6 Відцентрові вентилятори мають 3 характеристики: ...

7 Залежно від величини тиску вентилятори розподіляються на наступні 3 групи: ...

8 Залежно від величини ступені підвищення тиску компресори розподіляються на наступні 3 види: ...

9 Для характеристики роботи відцентрового вентилятора при постійній швидкості обертання використовують 4 параметри: ...

10 При русі газу в трубопроводі розрізняють 3 види тиску: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

11 ККД вентилятора зменшується в наступних випадках:

- а) при збільшенні перепаду тиску на вентиляторі;
- б) при зменшенні перепаду тиску на вентиляторі;
- в) при збільшенні продуктивності вентилятора;
- г) при зменшенні продуктивності вентилятора.

12 Для збільшення потужності вентилятора потрібно:

- а) зменшити потужність електродвигуна;
- б) збільшити потужність електродвигуна;
- в) зменшити ККД електродвигуна;
- г) збільшити ККД електродвигуна.

13 Для збільшення ККД вентилятора потрібно:

- а) збільшити потужність електродвигуна;

- б) зменшити потужність електродвигуна;
- в) збільшити площу лопастей робочого колеса;
- г) зменшити площу лопастей робочого колеса.

14 При роботі відцентрового вентилятора у вхідному патрубку виникає тиск

- а) менше атмосферного;
- б) більше атмосферного;
- в) рівний атмосферному.

15 Для вимірювання динамічного тиску всередині трубопроводу потрібні:

- а) пневмометричні трубки;
- б) мілівольтметр;
- в) U-образний мікроманометр;
- г) шайба;
- д) термopара.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

16 Вказати рівняння для визначення величин

Величина	Рівняння
1) Продуктивність вентилятора	а) $\Delta P_v = P_n^H - P_n^6$
2) Потужність вентилятора	б) $V = c \sqrt{\Delta P_{ш}}$
3) Перепад тиску на вентиляторі	в) $N_v = N_{дв} \cdot \eta_{дв}$
4) ККД вентилятора	г) $\eta = \frac{V \cdot \Delta P_v}{N_v} 100\%$

17 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниці вимірювання
1) Тиск	а) %
2) Потужність	б) Вт
3) Продуктивність	в) Па
4) ККД вентилятора	г) м ³ /с
5) Швидкість	д) м/с

18 Вказати сферу застосування вентиляторів

Тип вентилятора	Сфера застосування вентилятора
1) Низького тиску	а) сушка матеріалів
	б) системи вентиляції
2) Середнього тиску	в) системи пневмопошти
	г) технологічні потреби
3) Високого тиску	д) агломераційні установки

Лабораторна робота № 2

I Доповніть вислів

1 Процес приведення в рух газу під дією розрідження, який утворюється іншим газом, котрий має велику швидкість, називається ...

2 Відношення масової витрати пасивного повітря до масової витрати активного повітря називається ...

3 Газ, який утворює розрідження в процесі ежектування, називається ...

4 Обладнання, яке використовують для нагнітання газу або рідини в простір, при цьому кількість ежектируючого газу звичайно більше, чим ежектируемого, називається ...

5 Обладнання, яке використовують для нагнітання газу або рідини в простір, при цьому кількість ежектируючого газу звичайно менше, ніж ежектирувального, а статичний тиск їх суміші на виході дорівнює тиску навколишнього середовища, називається ...

6 Газ, який приводиться до руху іншим газом в процесі ежектування, називається ...

II Перелічіть усі види вказаного предмета (явища)

7 При руху газу в трубі розрізняють наступні 3 види тиску: ...

8 Ежектування полягає в основі роботи 2-х видів обладнання: ...

9 Об'ємні витрати газу в каналі можна визначити за рахунок вимірювання 2-х видів тиску: ...

III Запишіть код відповіді, яку ви вважаєте правильною

10 Тиск газу на виході із сопла ежекторної установки

а) не змінюється; б) збільшується; в) зменшується.

11 Канал, в якому здійснюється перетворення кінетичної енергії потоку на потенційну, тобто збільшення тиску за рахунок зменшення швидкості, називають:

а) конфузор; б) дифузор.

12 Канал, в якому здійснюється перетворення потенційної енергії потоку на кінетичну, тобто зменшення тиску за рахунок збільшення швидкості, називають:

а) конфузор; б) дифузор.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

13 Вказати рівняння для визначення величин

Величина	Рівняння
1) 1-й закон термодинаміки	а) $\omega d\omega = -vdp$
2) Витікання газів	б) $\omega_1 f_1 = \omega_2 f_2$
3) Нерозривність потоку газу	в) $dq = dh - vdp$

14 Вказати прилади, які потрібні для вимірювання величин в лабораторній роботі

Величина	Прилади
1) Витрата активного газу	а) Манометр
	б) Пневмометрична трубка
2) Витрата суми активного та пасивного газу	в) Термопара
	г) Шайба

15 Вказати сферу застосування обладнання

Обладнання	Сфера застосування
1) Ежектор	а) Системи охолодження двигунів
	б) Паротурбінні установки
2) Інжектор	в) Вентиляція приміщень
	г) Переміщення гарячих газів
	д) Горілки газових плит

Лабораторна робота № 3

I Доповніть вислів

1 Процес передачі тепла від гарячого рухомого середовища до холодного через стінку, яка їх розділяє, називається ...

2 Процес розповсюдження теплоти через стінку товщиною δ від зовнішній поверхні с температурою t'_{cm} до внутрішній (більш холодної) с температурою t''_{cm} , називається ...

3 Коефіцієнт, котрий показує, яку кількість тепла віддає гаряче рухоме середовище до поверхні стінки за одиницю часу через одиницю ізо-

термної поверхні при різниці температур між середовищем та поверхнею в один градус, називається ...

4 Коефіцієнт, котрий показує, яку кількість тепла передає одне гаряче рухоме середовище до другого за одиницю часу через одиницю ізотермної поверхні поділяючої їх стінки при різниці температур між середовищами в один градус, називається ...

5 Процес передачі тепла за рахунок переміщення та перемішування між собою більш або менш нагрітих частин газу називається ...

6 Процес розповсюдження теплоти, в якому теплота передається одночасно за рахунок теплопровідності та конвекції, називається ...

7 Математичний опис усіх часткових особливостей окремої задачі теплообміну називається ...

II Перелічите усі види вказаного предмета (явища)

8 Залежно від природи виникнення руху розподіляють наступні 2 типи конвекції: ...

9 На процес тепловіддачі переважно впливають наступні 5 фізичних параметрів середовища: ...

10 Процес теплопередачі здійснюється в три стадії: ...

11 Краєві умови або умови однозначності включають наступні 4 види інформації (умов): ...

12 Фактори, які впливають на протікання конвективного теплообміну, розподіляють на наступні 4 групи: ...

13 Залежно від характеру руху середовища розрізняють наступні режими руху: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

14 Для збільшення кількості теплоти, яка передається від гарячого середовища до холодного через стінку, потрібно:

- а) збільшити різницю температур середовищ;
- б) зменшити різницю температур середовищ;
- в) збільшити площу стінки;
- г) зменшити площу стінки;
- д) збільшити товщину стінки;
- е) зменшити товщину стінки.

- 15 Для зменшення збитків тепла через стінку печі потрібно:
- збільшити різницю температур поверхонь стінки;
 - зменшити різницю температур поверхонь стінки;
 - збільшити площу стінки;
 - зменшити площу стінки;
 - збільшити товщину стінки;
 - зменшити товщину стінки.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

16 Вказати рівняння для опису процесу

Процес	Рівняння
1) Теплопровідність	а) $Q^* = \alpha_2 F (t''_{cm} - t_2)$
2) Тепловіддача	б) $Q^* = k F (t_1 - t_2)$
3) Теплопередача	в) $Q^* = \lambda F (t'_{cm} - t''_{cm}) / \delta$

17 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Коефіцієнт теплопровідності	а) Вт
2) Коефіцієнт тепловіддачі	б) Вт/м ²
3) Коефіцієнт теплопередачі	в) Вт/(м·К)
4) Тепловий потік	г) Вт/(м ² ·К)
5) Густина теплового потоку	д) Дж

18 Вказати фактори, які впливають на перераховані величини

Величина	Фактор
1) Коефіцієнт теплопровідності	а) Характер руху
	б) Площа поверхні
	в) Температура
2) Коефіцієнт тепловіддачі	г) Матеріал поверхні
	д) Природа рухомого середовища
3) Коефіцієнт теплопередачі	е) Товщина стінки

Лабораторна робота № 4

I Доповніть вислів

1 Процес розповсюдження теплоти між тілами, які торкаються, або частинами одного тіла с різною температурою називається ...

2 Сукупність температур в усіх точках тіла для даного моменту часу називається ...

3 Кількість теплоти, яка проходить за одиницю часу через одиницю ізотермної поверхні при градієнті температури, який дорівнює одиниці, називається ...

4 Векторна величина, яка має напрямок у бік збільшення температури і чисельно дорівнює швидкості збільшення температури за відстанню, називається ...

5 Кількість теплоти, яка проходить через поверхню площею F за одиницю часу, називається ...

6 Величина, яка дорівнює зміні коефіцієнта теплопровідності матеріалу при збільшенні його температури на 1°C , називається ...

7 У теплопередачі різниця температур ($t'_{\text{ст}} - t''_{\text{ст}}$) називається ...

II Перелічите усі види вказаного предмета (явища)

8 Залежно від зміни температури протягом часу розрізняють 2 наступних типи температурного поля: ...

9 Для одержання стаціонарного теплового режиму потрібно ...

10 Величина критичного діаметра ізоляції залежить від наступних факторів: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

11 Для збільшення кількості теплоти, яка передається теплопровідністю через циліндричну стінку, потрібно:

- а) збільшити різницю температур;
- б) зменшити різницю температур;
- в) збільшити довжину стінки;
- г) зменшити довжину стінки;
- д) збільшити коефіцієнт теплопровідності стінки;
- е) зменшити коефіцієнт теплопровідності стінки.

12 Фактори, які впливають на величину коефіцієнта теплопровідності матеріалу:

- а) розміри матеріалу;
- б) природа матеріалу;
- в) температура матеріалу;
- г) величина теплового потоку.

13 Величини, які потрібно визначити для розрахунку коефіцієнта теплопровідності невідомого матеріалу:

- а) зміна температури;
- б) природа матеріалу;
- в) температурний коефіцієнт;
- г) величина теплового потоку.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

13 Вказати рівняння для визначення величин

Величина	Рівняння
1) Закон Фур'є	а) $grad\ t = \frac{\partial t}{\partial n}$
2) Градієнт температури	б) $dQ = -\lambda dF d\tau grad\ t$
3) Тепловий потік через циліндричну стінку	в) $Q^* = \frac{\pi l (t'_{cm} - t''_{cm})}{\sum_{i=1}^n \frac{1}{2\lambda_i} \ln \frac{d_{i+1}}{d_i}}$

14 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Кількість теплоти	а) К
2) Тепловий потік	б) К/м
3) Густина теплового потоку	в) Дж
4) Тепловий напір	г) Вт
5) Градієнт температури	д) Вт/м ²
6) Коефіцієнт теплопровідності	е) Вт/(м·К)
	ж) Вт/(м ² ·К)

Лабораторна робота № 5

I Доповніть вислів

- 1 Різниця тиску газу всередині апарата та навколишнього повітря називається ...
- 2 Тиск у системі відносно абсолютного вакууму називається ...
- 3 Тиск, який залежить тільки від швидкості руху димових газів і являється еквівалентом кінетичної енергії потоку, називається ...
- 4 Різниця між фактичною величиною та величиною, одержаною в досліді, називається ...
- 5 Відношення абсолютної похибки вимірювання до істинного значення величини називається ...

II Перелічіть усі види вказаного предмета (явища)

- 6 Тяга в димовій трубі може бути: ...
- 7 Види схем включення димососа в димовий тракт: ...

III Запишіть код відповіді, яку ви вважаєте правильною

- 8 Згідно з законом Паскаля тиск атмосферного повітря за висотою:
 - а) збільшується за прямою лінією;
 - б) збільшується за параболою;
 - в) зменшується за прямою лінією;
 - г) зменшується за параболою.
- 9 Розрідження в основи труби при збільшенні висоти труби:
 - а) збільшується;
 - б) зменшується;
 - в) не змінюється.
- 10 Розрідження в основи труби при збільшенні температури димових газів:
 - а) збільшується;
 - б) зменшується;
 - в) не змінюється
- 11 Тиск у площині вихідного перерізу робочої димової труби:
 - а) дорівнює тиску навколишнього повітря;
 - б) менше тиску навколишнього повітря;
 - в) більше тиску навколишнього повітря.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

12 Вказати прилади, які потрібні для вимірювання величини

Величина	Прилади
1) Статичний тиск	а) одна пряма трубки
2) Динамічний тиск	б) дві прямі трубки
3) Перепад повного тиску	в) одна зогнута трубка
4) Перепад статичного тиску	г) дві зогнуті трубки
5) Перепад динамічного тиску	д) пряма та зогнута трубки

13 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Статичний тиск	а) кг/ м ³
2) Динамічний тиск	б) м ³ /кг
3) Абсолютній тиск	в) м/с
4) Густина газу	г) К ⁻¹
5) Коефіцієнт об'ємного розширення	д) Па

Лабораторна робота № 6

I Доповніть вислів

1 Процес розповсюдження теплоти за рахунок теплового руху мікрочастин речовини без візуально відомого переміщення самих частин називається ...

2 Кількість теплоти, яка проходить за одиницю часу через поверхню тіла площею F , називається ...

3 Кількість теплоти, яка проходить за одиницю часу через одиницю площі поверхні тіла, називається ...

4 Кількість теплоти, яка проходить через одиницю ізотермной поверхні тіла за одиницю часу за умови, що градієнт температури дорівнює одиниці, називається ...

5 Перша похідна температури за відстанню називається ...

6 Поверхня рівних температур називається ...

II Перелічіть усі види вказаного предмета (явища)

7 Перелічіть 2 види температурного поля (залежно від часу): ...

8 Перелічіть 2 види температурного поля (залежно від координати):

...

9 Залежно від часу тепловий режим може бути 2-х видів: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

10 Ізотермні поверхні:

- а) пересікаються між собою;
- б) не пересікаються між собою;
- в) можуть замикатися на себе;
- г) можуть закінчуватися на межах тіла.

11 Векторною величиною являється (тобто має напрямок):

- а) температура;
- б) градієнт температури;
- в) коефіцієнт теплопровідності;
- г) тепловий потік.

12 У металах перенос теплоти теплопровідністю здійснюється за рахунок:

- а) співударів молекул між собою;
- б) дифузії вільних електронів;
- в) пружних хвиль;
- г) переміщення атомів.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

13 Вказати фактори, які впливають на величини

Величина	Фактор
1) Тепловий потік	а) Температура тіла
2) Градієнт температури	б) Матеріал тіла
3) Густина теплового потоку	в) Різниця температур
4) Коефіцієнт теплопровідності	г) Площа тіла
	д) Час протікання процесу

14 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниці вимірювання
1) Температура	а) Вт
2) Градієнт температури	б) Вт/(м·К)
3) Тепловий потік	в) Вт/м ²
4) Коефіцієнт теплопровідності	г) К
5) Густина теплового потоку	д) К/м

Лабораторна робота № 7

I Доповніть вислів

- 1 Режим руху теплоносія визначається числом ...
- 2 При розгляді процесу конвективного теплообміну основною величиною, яка визначається, являється ...
- 3 Процес переносу теплоти від рухомого середовища до поверхні стінки називається ...
- 4 Під'ємну силу, яка виникає в рідинах та газах за рахунок різниці густини, характеризує число ...
- 5 Процес переносу теплоти від одного рухомого середовища до іншого через розподіляючу їх стінку у будь-який форми називається ...
- 6 Графічну залежність безрозмірного комплексу Ко від чисел Рейнольдса та Грасгофа при визначенні числа Нуссельта використовують при ... режимі руху середовища.
- 7 Кількість теплоти, яка передається за одиницю часу через один метр довжини труби від гарячого середовища до холодного при різниці температур між ними в один градус, називається ...
- 8 Напрямок теплообміну на межі "стінка – рідина" характеризується числом ...

II Перелічите усі види вказаного предмета (явища)

- 9 До основних чисел подібності, які характеризують конвективний теплообмін, відносяться: ...
- 10 Залежно від значення числа Рейнольдса режим руху середовища може бути 3-х видів: ...

11 Факторами, від яких залежить вид рівняння подібності, являються: ...

12 Факторами, від яких залежить величина коефіцієнта тепловіддачі, являються: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

13 Для збільшення величини лінійного коефіцієнта теплопередачі потрібно:

- а) збільшити коефіцієнт тепловіддачі;
- б) зменшити коефіцієнт тепловіддачі;
- в) збільшити коефіцієнт теплопровідності стінки;
- г) зменшити коефіцієнт теплопровідності стінки.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

14 Вказати рівняння для розрахунку процесу

Процес	Рівняння
1) Тепловіддача	а) $Q^* = \alpha F (t_1 - t_2)$
2) Теплопровідність	б) $Q^* = -\lambda F (t_1 - t_2)/\delta$
3) Теплопередача	в) $Q^* = K_u \pi l \tau (t_1 - t_2)$

15 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Число Рейнольдса	а) Вт
2) Число Нуссельта	б) $\text{Вт}/\text{м}^2$
3) Об'ємна витрата рідини	в) $\text{Вт}/(\text{м}\cdot\text{К})$
4) Масова витрата рідини	г) $\text{Вт}/(\text{м}^2\cdot\text{К})$
5) Коефіцієнт тепловіддачі	д) $\text{м}^3/\text{с}$
6) Коефіцієнт теплопередачі	е) $\text{кг}/\text{с}$
7) Лінійний коефіцієнт теплопередачі	ж) безрозмірна величина

Лабораторна робота № 8

I Доповніть вислів

- 1 Відношення теплоти, яка витрачається на корисну роботу, до теплоти, яку одержала електрична піч, називається ...
- 2 Теплота, яка витрачається на нагрів металу в електричній печі, називається ...
- 3 Частина електропічної установки, в якій здійснюється перетворення електричної енергії на теплову та нагрів металу, називається ...
- 4 Теплота, яка одержана за рахунок спалення палива, називається ...
- 5 Частина електропічної установки, в якій розміщують необхідне електричне устаткування, називається ...

II Перелічите усі види вказаного предмета (явища)

- 6 Залежно від засобу перетворення електричної енергії на теплову, від схеми підвода тепла та режиму теплової обробки електричні печі розподіляються на наступні 6 типів: ...
- 7 Електропічна установка має наступні 3 основні параметри: ...
- 8 Електропічна установка складається з 3-х основних частин: ...
- 9 Для оцінки ефективності роботи електричної печи використовують 3 типи коефіцієнта корисної дії пічи (ККД): ...
- 10 Печи опору розподіляються на наступні 4 види: ...
- 11 При роботі електропічної установки існує 2 наступних види витрат енергії: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

- 12 Величини, які потрібно знати для розрахунку кількості теплоти, котру одержала паливна піч за час роботи:
 - а) напруга;
 - б) теплоємність палива;
 - в) час роботи печи;
 - г) об'ємні витрати палива.
- 13 Джерела витрат теплоти в електричних печах:
 - а) випромінювання через вікна та щілини;
 - б) нагрів кладки печи;
 - в) нагрів заготовки деталі;

- г) теплопровідність кладки печи;
- д) теплопровідність матеріалу заготовки.

14 Величини, котрі необхідно знати для розрахунку кількості теплоти, яка витрачається на нагрів металу в електричній печі:

- а) тепловміст металу;
- б) температура пічних газів;
- в) температура металу;
- г) сила струму.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

16 Вказати рівняння для визначення величини кількості теплоти

Тип теплоти	Рівняння
1) Теплота, яку одержує електрична піч за час її роботи	а) $Q_{прих} = I \cdot U \cdot \tau$
2) Теплота, яка витрачається на нагрів металу	б) $Q_{прих} = B \cdot Q_n^p \cdot \tau$
3) Теплота, яку одержує піч при спаленні палива	в) $Q_{пол} = m(t_k C_{t_k} - t_n C_{t_n}) = m(h_k - h_n)$

17 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Напруга	а) %
2) Сила струму	б) В
3) Термічний ККД пічи	в) Дж/(кг·К)
4) Масова теплоємність	г) Дж/ м ³
5) Тепловміст матеріалу	д) Дж/кг
6) Нижня теплота згорання палива	е) м ³ /с
7) Витрата палива (об'ємна)	ж) А

4 ПРАКТИЧНІ ЗАНЯТТЯ

4.1 План практичних занять

Практичні заняття проводяться з метою закріплення, розширення та поглиблення теоретичних знань та навичок, які одержав студент на лекціях та лабораторних заняттях, набуття вміння самостійно розв'язувати задачі. Тематичний план практичних занять наведено в таблиці 14.

Таблиця 14 – Тематичний план практичних занять

№	Зміст заняття	Література
1	Основні параметри робочого тіла. Рівняння стану ідеальних газів. Термодинамічні процеси	[1, с.6–20; 12, с.3–85]
2	Властивості реальних газів. <i>hs</i> -Діаграма водяної пари. Розрахунки процесів з реальними газами	[1, с.36–42; 12, с.133–163]
3	Витікання парів та газів. Розрахунок сопла	[1, с.50–58; 12, с.118–132]
4	Теплопровідність. Конвективний теплообмін. Випромінювання	[1, с.72–118; 12, с.177–232]
5	Розрахунки теплообмінних апаратів. Розрахунки циклів ДВЗ та ГТУ	[1, с.197–200; 12, с.96–117]

На заняттях розглядається найбільш складний матеріал курсу. Студенти мають можливість одержати необхідний довідковий матеріал, допомогу в рішенні індивідуальних завдань та захистити контрольні точки.

4.2 Приклади рішення задач

Заняття № 1. Основні параметри робочого тіла. Рівняння стану ідеальних газів. Термодинамічні процеси

Приклад 1.1. Визначити абсолютний тиск пари в котлі, якщо манометр показує $P = 1,3$ бар, а атмосферний тиск за ртутним барометром складає 680 мм рт. ст. при $t = 25^\circ\text{C}$.

Рішення. Барометричний тиск необхідно перерахувати до 0°C :

$$P_o = P_t (1 - 0,000172 t) = 680 (1 - 0,000172 \cdot 25) = 677,1 \text{ мм рт. ст.}$$

Тепер можна визначити абсолютний тиск пари в котлі:

$$P_{абс} = 130000 + 677,1 \cdot 133,3 = 220257 \text{ Па} = 0,22 \text{ МПа.}$$

Приклад 1.2. Масові долі кисню та азоту в атмосферному повітрі відповідно дорівнюють – 0,232 і 0,768. Визначити об'ємні долі кисню та азоту, газову постійну і молекулярну масу повітря, парціальні тиски кисню та азоту, якщо тиск повітря за барометром складає 760 мм рт. ст.

Рішення. Газові постійні кисню та азоту знаходимо за додатком А. Визначаємо газову постійну повітря:

$$R_{сум} = g_{O_2} \cdot R_{O_2} + g_{N_2} \cdot R_{N_2} = 0,232 \cdot 259,8 + 0,768 \cdot 296,8 = 287 \text{ Дж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Розраховуємо об'ємні долі компонентів суміші:

$$r_{O_2} = \frac{g_i \cdot R_i}{R_{сум}} = \frac{0,232 \cdot 259,8}{287} = 0,21.$$

$$r_{N_2} = \frac{g_i \cdot R_i}{R_{сум}} = \frac{0,768 \cdot 296,8}{287} = 0,79.$$

Молекулярну масу суміші визначаємо за формулою

$$\mu_{сум} = \sum_1^n r_i \cdot \mu_i = r_{O_2} \cdot \mu_{O_2} + r_{N_2} \cdot \mu_{N_2} = 0,21 \cdot 32 + 0,79 \cdot 28,02 = 28,9 \text{ кг/кмоль}$$

або за формулою

$$\mu_{сум} = \frac{8314}{R_{сум}} = \frac{8314}{287} = 28,9 \text{ кг/кмоль.}$$

Визначаємо парціальні тиски:

$$P_{O_2} = r_{O_2} \cdot P = 0,21 \cdot 760 = 159,4 \text{ мм рт. ст.}$$

$$P_{N_2} = r_{N_2} \cdot P = 0,79 \cdot 760 = 600,6 \text{ мм рт. ст.}$$

Приклад 1.3. Балон с киснем ємністю 20 л знаходиться під тиском 10 МПа при 15°C. Після витрати частки кисню тиск зменшився до 7,6 МПа, а температура до 10°C. Визначити масу кисню, яку витратили.

Рішення. Визначаємо початкову та кінцеву масу кисню за рівнянням Клапейрону:

$$m_1 = \frac{10 \cdot 10^6 \cdot 0,02}{259,8 \cdot 288} = 2,673 \text{ кг}; \quad m_2 = \frac{7,6 \cdot 10^6 \cdot 0,02}{259,8 \cdot 283} = 2,067 \text{ кг}.$$

Таким чином витрата кисню складає:

$$\Delta m = 2,673 - 2,067 = 0,606 \text{ кг}.$$

Приклад 1.4. Визначити густину оксиду вуглецю при 20°C і 710 мм рт. ст., якщо при 0°C і 760 мм рт. ст. вона складає 1,251 кг/м³.

Рішення. Запишемо рівняння Клапейрону для двох станів. Згадаємо, що густина – це величина, яка оборотна питомому об'єму. Тоді одержуємо:

$$\rho_2 = \rho_1 \cdot \frac{P_2}{P_1} \cdot \frac{T_1}{T_2} = 1,251 \cdot \frac{710 \cdot 273}{760 \cdot (273 + 20)} = 1,09 \text{ кг/м}^3.$$

Приклад 1.5. Повітря знаходиться в замкнутій посудині ємністю 90 л при тиску 8 бар і температурі 30°C. За рахунок підведення теплоти тиск збільшився до 16 бар. Визначити кількість підведеної теплоти. Розрахунки провести для двох випадків: а) теплоємність повітря враховувати нелінійно залежною від температури; б) теплоємність повітря враховувати незалежною від температури. Визначити похибку розрахунку теплоємності за двома методами.

Рішення. Зі співвідношення параметрів ізохорного процесу (газ знаходиться в замкнутому посуді) визначаємо кінцеву температуру повітря:

$$T_2 = T_1 \cdot \frac{P_2}{P_1} = 303 \cdot \frac{16}{8} = 606 \text{ К}; \quad t_2 = 606 - 273 = 333^\circ \text{С}.$$

Масу повітря, яка знаходиться в посуді, визначаємо із рівняння Клапейрона (газова постійна R, додаток А):

$$m = \frac{P \cdot V}{R \cdot T} = \frac{8 \cdot 10^5 \cdot 0,09}{287 \cdot 303} = 0,8278 \text{ кг}.$$

Для розрахунку теплоємності за першим методом (нелінійна залежність від температури) знаходимо теплоємність повітря в інтервалі температур від 0°C до 30°C та від 0°C до 333°C (додаток Б, табл. Б.2)

$$\bar{C}_v \Big|_{0^{\circ}C}^{30^{\circ}C} = 0,717 \text{ кДж/(кг} \cdot \text{К)}; \quad \bar{C}_v \Big|_{0^{\circ}C}^{333^{\circ}C} = 0,735 \text{ кДж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Визначаємо середню масову теплоємність повітря при постійному об'ємі для інтервалу температур від 30 до 333°C:

$$\bar{C}_v \Big|_{30^{\circ}C}^{333^{\circ}C} = \frac{0,735 \cdot 333 - 0,717 \cdot 30}{333 - 30} = 0,7368 \text{ кДж.}$$

Кількість теплоти, яка підведена до повітря, дорівнює

$$Q = 0,8278 \cdot 0,7368(333 - 30) = 184,8 \text{ кДж.}$$

Для розрахунку теплоємності за другим методом (теплоємність не залежить від температури) теплоємність повітря розраховуємо за формулою

$$\bar{C}_v = \frac{R}{k - 1}.$$

Газову постійну знаходимо за додатком А. Показник адіабати дорівнює 1,4 (повітря – двоатомний газ). Розраховуємо теплоємність:

$$\bar{C}_v = \frac{287}{1,4 - 1} = 717,5 \text{ Дж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Кількість теплоти, яку підведено до повітря, дорівнює

$$Q = 0,8278 \cdot 717,5(333 - 30) = 179966 \text{ Дж.}$$

Відносна похибка розрахунку теплоємності за двома методами складає

$$\delta = \frac{736,8 - 717,5}{736,8} \cdot 100 = 2,6 \text{ \%}.$$

Приклад 1.6. Повітря об'ємом $0,01 \text{ м}^3$ при тиску 2 бар і температурі 25°C розширюється до тиску 1 бар. Визначити кінцевий об'єм, кінцеву температуру, роботу, яку виконує газ, підведене тепло, якщо розширення здійснюється за: 1) ізотермою, 2) адіабатою, 3) політропою з показником політропи $n = 1,3$.

Рішення. 1) Ізотермічне розширення.

Зі співвідношення параметрів ізотермічного процесу визначаємо кінцевий об'єм:

$$V_2 = V_1 \cdot \frac{P_1}{P_2} = 0,01 \cdot \frac{2}{1} = 0,02 \text{ м}^3.$$

Процес здійснюється при $T = \text{const}$, тому кінцева температура дорівнює початковій:

$$t_2 = t_1 = 25^\circ\text{C}.$$

Визначаємо роботу ізотермічного процесу розширення:

$$L = P_1 V_1 \ln \frac{P_1}{P_2} = 2 \cdot 10^5 \cdot 0,01 \cdot \ln 2 = 1386 \text{ Дж}.$$

Кількість підведеної теплоти згідно з першим законом термодинаміки дорівнює роботі тому, що внутрішня енергія не змінюється.

2) Адіабатне розширення.

Адіабатним називають процес, який здійснюється без теплообміну з навколишнім середовищем, тобто $Q = 0$.

Кінцевий об'єм визначаємо із співвідношення параметрів процесу (для двоатомного газу показник адіабати дорівнює 1,4):

$$V_2 = V_1 \cdot \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{1}{k}} = 0,01 \cdot 2^{\frac{1}{1,4}} = 0,016 \text{ м}^3.$$

Кінцева температура повітря зі співвідношення параметрів процесу:

$$T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{k-1}{k}} = 298 \cdot \left(\frac{1}{2} \right)^{\frac{1,4-1}{1,4}} = 244 \text{ К}; \quad t_2 = -29^\circ\text{C}.$$

Визначаємо роботу адіабатного процесу розширення:

$$L = \frac{1}{1,44 - 1} \cdot (2 \cdot 10^5 \cdot 0,01 - 10^5 \cdot 0,016) = 46000 \text{ Дж.}$$

3) Політропне розширення.

Кінцевий об'єм визначаємо із співвідношення параметрів процесу:

$$V_2 = V_1 \cdot \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{1}{n}} = 0,01 \cdot 2^{\frac{1}{1,3}} = 0,017 \text{ м}^3.$$

Кінцева температура повітря із співвідношення параметрів процесу:

$$T_2 = T_1 \left(\frac{P_1}{P_2} \right)^{\frac{n-1}{n}} = 298 \cdot \left(\frac{1}{2} \right)^{\frac{1,3-1}{1,3}} = 253 \text{ К}; \quad t_2 = -19^\circ \text{ С.}$$

Визначаємо роботу адіабатного процесу розширення:

$$L = \frac{1}{1,3 - 1} \cdot (2 \cdot 10^5 \cdot 0,01 - 10^5 \cdot 0,017) = 60939 \text{ Дж.}$$

Визначаємо кількість підведеної теплоти (без урахування впливу температури на теплоємність):

$$Q = \frac{R}{k-1} \cdot \frac{n-k}{n-1} (T_2 - T_1) = \frac{287}{1,4-1} \cdot \frac{1,3-1,4}{1,3-1} (253 - 298) = 10645 \text{ Дж.}$$

Приклад 1.7. Яку кількість теплоти потрібно витратити для нагріву 2 м^3 суміші газів при постійному надлишковому тиску 2 бар від 100° С до 500° С ? Суміш газів складається з 3 кіломолей азоту та 2 кіломолей кисню. Яку роботу при цьому виконує газ? Тиск атмосфери прийняти рівним 760 мм рт. ст. При розрахунках вплив температури на теплоємність не враховувати.

Рішення. Спочатку потрібно визначити газову постійну суміші газів. Для цього визначаємо масу азоту та кисню:

$$m_{N_2} = 3 \cdot 28 = 84 \text{ кг}; \quad m_{O_2} = 2 \cdot 32 = 64 \text{ кг.}$$

Тепер визначаємо газову постійну суміші газів:

$$R = 296,8 \cdot \frac{84}{84 + 64} + 259,8 \cdot \frac{64}{84 + 64} = 281 \text{ Дж}/(\text{кг} \cdot \text{К}).$$

Теплоємність суміші газів за умовами незалежності від температури визначаємо за формулою (суміш складається з двохатомних газів, тому $k=1,4$)

$$\bar{C}_p = \frac{R \cdot k}{k - 1} = \frac{281 \cdot 1,4}{1,4 - 1} = 983,5 \text{ Дж}/(\text{кг} \cdot \text{К}).$$

Визначаємо абсолютний тиск, під яким знаходиться суміш газів:

$$P_{абс} = 2 \cdot 10^5 + 760 \cdot 133,3 = 301308 \text{ Па}.$$

Масу суміші газів визначаємо за допомогою рівняння Клапейрона

$$m = \frac{P \cdot V}{R \cdot T} = \frac{301308 \cdot 2}{281 \cdot 373} = 5,75 \text{ кг}.$$

Визначаємо кількість теплоти, яку потрібно витратити для нагріву суміші газів від 100°C до 500°C :

$$Q = m \cdot \bar{C}_p \cdot (T_2 - T_1) = 5,75 \cdot 983,5 \cdot (500 - 100) = 2262050 \text{ Дж}.$$

Роботу, яку виконує суміш газів визначаємо за формулою

$$L = m \cdot R \cdot (T_2 - T_1) = 5,75 \cdot 281 \cdot (500 - 100) = 646300 \text{ Дж}.$$

Приклад 1.8. Стан $1,5$ кг водяної пари в політропному процесі змінюється від $P_1=0,9$ бар і $t_1=18^\circ\text{C}$ до $P_2=10$ бар і $t_2=125^\circ\text{C}$. Визначити показник політропи, кінцевий об'єм, величину роботи і кількість відведеної теплоти. Теплоємність газу враховувати лінійно залежною від температури.

Рішення. Зі співвідношення параметрів політропного процесу одержуємо:

$$\frac{n-1}{n} = \frac{\lg \frac{T_2}{T_1}}{\lg \frac{P_2}{P_1}} = \frac{\lg \frac{398}{291}}{\lg \frac{10}{0,9}} = 0,13,$$

тоді

$$n = \frac{1}{1 - 0,13} = 1,149.$$

Кінцевий об'єм визначаємо з рівняння Клапейрона

$$V_2 = \frac{m \cdot R \cdot T_2}{P_2} = \frac{1,5 \cdot 461,6 \cdot 398}{10 \cdot 10^5} = 0,276 \text{ м}^3.$$

Роботу процесу визначаємо за формулою

$$L = \frac{m \cdot R}{n - 1} \cdot (T_1 - T_2) = \frac{1,5 \cdot 461,6}{1,149 - 1} \cdot (18 - 125) = -497227 \text{ Дж.}$$

Визначаємо теплоємність водяної пари при постійному об'ємі з урахування лінійної залежності від температури (додаток В):

$$\bar{C}_v = 1,3783 + 0,00029278 \cdot \frac{18 + 125}{2} = 1,3992 \text{ кДж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Визначаємо кількість відведеної теплоти:

$$Q = m C_v \frac{n - k}{n - 1} (T_2 - T_1) = 1,5 \cdot 1,3992 \cdot \frac{1,149 - 1,4}{1,149 - 1} \cdot (125 - 18) = -378 \text{ кДж.}$$

Приклад 1.9. 13 кг повітря знаходиться при нормальних умовах. Після проведення процесу температура повітря підвищилась до 400°C. Визначити зміну ентропії повітря при: а) ізохорному процесі, б) ізобарному процесі, в) адіабатному процесі, г) політропному процесі з показником політропи 2,2. Теплоємність повітря враховувати постійною і незалежною від температури.

Рішення. Спочатку визначаємо теплоємність повітря при постійному об'ємі та тиску:

$$\bar{C}_v = \frac{R}{k - 1} = \frac{287}{1,4 - 1} = 717,5 \text{ Дж/(кг} \cdot \text{К)};$$

$$\bar{C}_p = \frac{R \cdot k}{k - 1} = \frac{287 \cdot 1,4}{1,4 - 1} = 1004,5 \text{ Дж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Визначаємо зміну ентропії в ізохорному процесі:

$$\Delta S = m \bar{C}_v \ln \frac{T_2}{T_1} = 13 \cdot 717,5 \cdot \ln \frac{673}{273} = 8416 \text{ Дж/К.}$$

Визначаємо зміну ентропії в ізобарному процесі:

$$\Delta S = m \bar{C}_p \ln \frac{T_2}{T_1} = 13 \cdot 1004,5 \cdot \ln \frac{673}{273} = 11782 \text{ Дж/К.}$$

Зміна ентропії в адіабатному процесі дорівнює нулю.

Визначаємо зміну ентропії в політропному процесі:

$$\Delta S = m \bar{C}_n \ln \frac{T_2}{T_1} = 13 \cdot 717,5 \cdot \frac{2,2 - 1,4}{2,2 - 1} \cdot \ln \frac{673}{273} = 5560 \text{ Дж/К.}$$

Для закріплення матеріалу першого заняття рекомендується самостійно вирішити задачі № 1.1–1.17 (розділ 4.3).

Заняття № 2. Властивості реальних газів. h s-Діаграма водяної пари. Розрахунки процесів з реальними газами

Приклад 2.1. Визначити параметри водяної пари, якщо тиск $P=10$ бар, ступінь сухості $x=0,95$.

Рішення. Користаючись h s-діаграмою, знаходимо точку 1 , що характеризує даний стан пари (рис. 1). Проектуючи її на вісь ординат, знаходимо значення ентальпії $h_1=2675$ кДж/кг. Проектуючи цю ж точку на вісь абсцис, знаходимо значення ентропії $s_1=6,38$ кДж/кг К.

Для визначення температури пари знаходимо температуру насичення пари при заданому тиску. Для цього шукаємо точку 2 перетинання ізобари 10 бар з верхньою межевою кривою. Через цю точку проходить ізотерма 180°C ; це і є температура пари, яка характеризує будь-яку точку в області насиченої пари, що належить цієї ізобари.

Значення питомого об'єму знаходимо за допомогою пунктирних ліній постійного об'єму $v_1=0,2$ м³/кг (рис. 1). Значення u знаходимо за формулою

$$u = h - Pv = 2675000 - 1000000 \cdot 0,2 = 2475000 \text{ Дж/кг.}$$

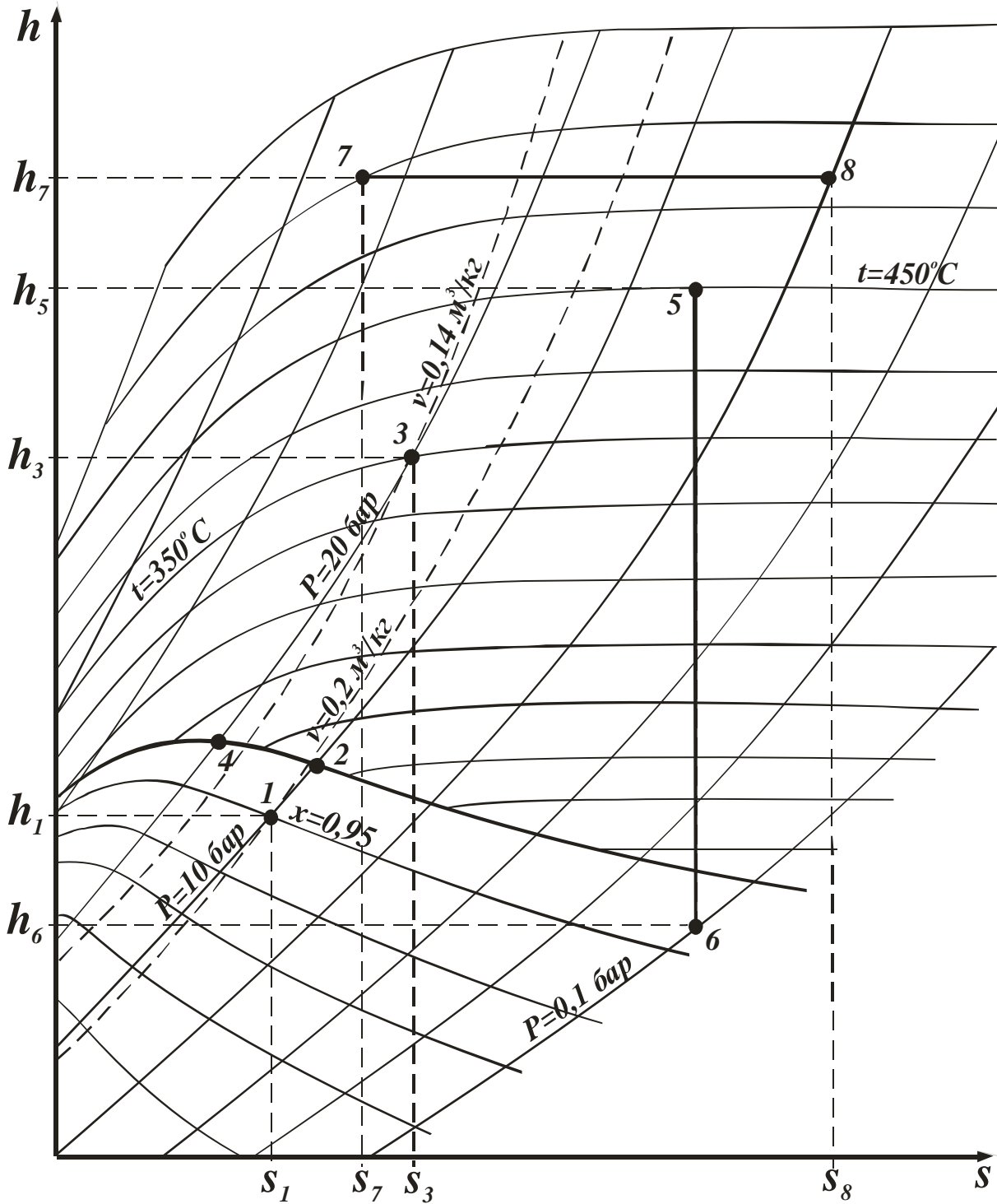


Рисунок 1 – hs -Діаграма водяної пари

Приклад 2.2. Визначити параметри водяної пари і ступінь її перегріву, якщо $P=20$ бар, $t=350^\circ\text{C}$.

Рішення. Користаючись hs -діаграмою, знаходимо точку 3, що характеризує даний стан пари, на перетинанні ізобари 20 бар та ізотерми 350°C (рис. 1). Проектуючи її на вісь ординат, знаходимо значення ентальпії

$h_3=3140$ кДж/кг. Проектуючи цю ж точку на вісь абсцис, знаходимо значення ентропії $s_3=6,95$ кДж/кг °С.

Значення питомого об'єму знаходимо за допомогою ліній постійного об'єму $v_3=0,14$ м³/кг. Значення u_3 знаходимо за формулою

$$u=h-Pv=3140000-2000000 \cdot 0,14=2860000 \text{ Дж/кг.}$$

Для визначення ступеня перегріву знаходимо температуру насичення при заданому тиску. Це значення ізотерми, яка проходить через точку **4** – точку перетинання ізобари 20 бар з кривою насичення, тобто кривою сухої насиченої пари. Значення цієї ізотерми 215 °С. Звідси ступінь перегріву дорівнює

$$\Delta t=350-215=135 \text{ °С.}$$

Приклад 2.3. 2 м³ пари розширюються за адіабатою від початкових параметрів стану $P_n=5$ бар і $t_n=450^\circ$ С до $P_k=0,01$ МПа. Знайти значення ентальпії і питомого об'єму в початковому і кінцевому станах, ступінь сухості в кінцевій точці і роботу пари в процесі.

Рішення. За допомогою h_s -діаграми знаходимо точку, що характеризує початковий стан пари, – точка **5** на рисунку 1. Проектуючи її на вісь ординат, знаходимо значення ентальпії $h_5=3375$ кДж/кг.

Значення питомого об'єму знаходимо за допомогою ліній постійного об'єму $v_5=0,65$ м³/кг.

Адiabатний процес на h_s -діаграмі зображується вертикальною лінією. Тому кінцеву точку процесу **6** знаходимо на перетинанні вертикальної лінії, яку проведено із точки **5**, з ізобарою $P=0,1$ бар. Проектуючи точку **6** на вісь ординат, знаходимо значення ентальпії в кінцевій точці $h_6=2520$ кДж/кг.

Ступінь сухості у кінцевому стані знаходимо за допомогою ліній постійного ступеня сухості $x_6=0,97$.

Значення кінцевого питомого об'єму знаходимо за допомогою ліній постійного об'єму $v_6=15$ м³/кг і ступеня сухості

$$v_k=v_6 x_6=15 \cdot 0,97=14,55 \text{ м}^3/\text{кг.}$$

Внутрішню енергію розраховуємо аналітично:

$$u_n=3375000-500000 \cdot 0,65=3050000 \text{ Дж/кг.}$$

$$u_k=2525000-10000 \cdot 14,55=2379000 \text{ Дж/кг.}$$

Робота пари у адіабатному процесі дорівнює зміні внутрішньої енергії з оборотним знаком. Тому розраховуємо її за формулою

$$L = ml = -m\Delta u = -\frac{V}{v_n}(u_k - u_n) = \frac{V}{v_n}(u_n - u_k);$$

$$L = \frac{2}{0,65}(3050000 - 2379000) = 2076923 \text{ Дж.}$$

Приклад 2.4. Перегріта пара з тиском $P_n=100$ бар і температурою 600°C дроселюється до $P_k=5$ бар. Визначити, як зміняться ентальпія, ентропія і питомий об'єм пари в цьому процесі.

Рішення. Процес дроселювання зображується на h - s -діаграмі горизонтальною лінією. Для визначення кінцевої точки процесу проводимо горизонталь з точки 7 до перетинання з ізобарою $P=5$ бар (рис. 1).

Зміна ентальпії при дроселюванні дорівнює нулю.

Ентропію початкового і кінцевого станів визначаємо, проектуючи точки 7 і 8 на вісь абсцис $s_n=6,90$ кДж/кгК, $s_k=8,28$ кДж/кгК.

$$\Delta s = 8,28 - 6,9 = 1,38 \text{ кДж/кгК.}$$

Значення питомого об'єму знаходимо за допомогою ліній постійного об'єму $v_n=0,038$ м³/кг, $v_k=0,8$ м³/кг.

$$\Delta v = 0,8 - 0,038 = 0,762 \text{ м}^3/\text{кг.}$$

Приклад 2.5. На одержання пари з тиском $P=75$ ат витрачено теплоту кількістю 480 ккал/кг. Визначити стан пари і її густину, якщо пара отримана з води з температурою 150°C .

Рішення. Ентальпія киплячої води при температурі 150°C (табл. Д.1 додатка Д) складає $h'=632,2$ кДж/кг.

Ентальпія пари

$$h = h' + q = 632,2 + 480 \cdot 4,186 = 2641,5 \text{ кДж/кг.}$$

Водяна пара при тиску 75 ат (7,5 МПа) має наступні характеристики (табл. Д.2 додатка Д):

$$h' = 1231 \text{ кДж/кг; } h'' = 2758,6 \text{ кДж/кг; } r = 1492 \text{ кДж/кг; } \rho'' = 38,6 \text{ кг/м}^3.$$

Порівнюючи ентальпію отриманої пари h з ентальпією сухої пари h'' , встановлюємо, що це волога пара.

Ступінь сухості пари визначаємо за рівнянням

$$x = \frac{h_x - h'}{r} = \frac{2641,5 - 1231}{1492} = 0,94.$$

Густина отриманої пари

$$\rho_x = \frac{\rho''}{x} = \frac{38,6}{0,94} = 41,06 \text{ кг/м}^3.$$

Приклад 2.6. У посудині об'ємом $0,75 \text{ м}^3$ знаходиться суха насичена пара під тиском 1 МПа. Пара підігрівається при незмінному об'ємі, і наприкінці нагрівання її тиск підвищується до 1,4 МПа. Визначити кількість витраченого на нагрівання тепла.

Рішення. Суха насичена пара при $P=1$ МПа має питомий об'єм $v''=0,1945 \text{ м}^3/\text{кг}$ і ентальпію $h''=2777,8 \text{ кДж/кг}$ (табл. Д.2 додатка Д). Отже, її внутрішня енергія

$$u'' = h'' - P_1 v'' = 2777,8 \cdot 10^3 - 10^6 \cdot 0,1945 = 2583,3 \text{ кДж/кг}.$$

Наприкінці нагрівання пара буде перегрітою, причому її ентальпія буде дорівнювати 3190 кДж/кг (визначена за допомогою hs -діаграми (додаток Г) для точки перетинання ізохори $v=0,19 \text{ м}^3/\text{кг}$ з ізобарою $P=14$ бар).

Внутрішня енергія перегрітої пари

$$u = h - P_2 v = 3190 \cdot 10^3 - 1,4 \cdot 10^6 \cdot 0,1945 = 2906,3 \text{ кДж/кг}.$$

Маса пари в посудині

$$m = \frac{V}{v''} = \frac{0,75}{0,1945} = 3,85 \text{ кг}.$$

Визначаємо теплоту, яку було витрачено на нагрівання

$$Q = m (u - u'') = 3,85 \cdot (2906,3 - 2583,3) = 1244 \text{ кДж}.$$

Для закріплення матеріалу заняття рекомендується самостійно розрахувати задачі № 2.1–2.12 (розділ 4.3).

Заняття № 3. Витікання парів та газів. Розрахунок сопла

Приклад 3.1. Визначити швидкість витікання азоту, якщо $P_1 = 70$ ат, $P_2 = 45$ ат, $t_1 = 50^\circ\text{C}$.

Рішення. Знаходимо відношення кінцевого і початкового тисків:

$$\beta = \frac{P_2}{P_1} = \frac{45}{70} = 0,64.$$

Порівнюємо його з $\beta_{кр}$, яке дорівнює 0,528, так як азот є двоатомним газом. Так як $\beta > \beta_{кр}$, то швидкість визначаємо за рівнянням

$$\omega = \sqrt{2 \frac{k}{k-1} P_1 v_1 \left[1 - \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{k-1}{k}} \right]}.$$

Питомий об'єм визначаємо з рівняння Клапейрона

$$v_1 = \frac{RT_1}{P_1} = \frac{296,8 \cdot 323}{70 \cdot 0,981 \cdot 10^5} = 0,014 \text{ м}^3 / \text{кг}.$$

Розраховуємо швидкість:

$$\omega = \sqrt{2 \frac{1,4}{0,4} \cdot 70 \cdot 0,981 \cdot 10^5 \cdot 0,014 \times \left[1 - \left(\frac{45}{70} \right)^{0,286} \right]} = 280 \text{ м/с}.$$

Приклад 3.2. Перегріта водяна пара при $P_1 = 100$ ат і $t_1 = 500^\circ\text{C}$ витікає до середовища з $P_2 = 2$ ат. Витрата пари $G = 3$ кг/с. Визначити швидкість витікання і площу перерізу насадки.

Рішення. Визначаємо, яке сопло треба взяти для даного випадку витікання. Так як

$$\beta = \frac{P_2}{P_1} = \frac{2}{100} < \beta_{кр} = 0,546,$$

то для повного використання потенційної енергії пари треба взяти сопло Лавала.

За допомогою hs -діаграми для витікання за адіабатою визначаємо ентальпії пари у початковому і кінцевому станах:

$$h_1 = 3375 \text{ кДж/кг}; \quad h_2 = 2500 \text{ кДж/кг}.$$

Знаходимо швидкість витікання:

$$\omega = 44,76 \sqrt{3375 - 2500} = 1324 \text{ м/с.}$$

Для вихідного перерізу знаходимо:

$$v_2 = v''_2 x_2 = 0,8 \cdot 0,905 = 0,724 \text{ м}^3 / \text{кг.}$$

Площа вихідного перерізу визначаємо за рівнянням

$$f = \frac{Gv_2}{\omega} = \frac{3 \cdot 0,724}{1324} = 0,00164 \text{ м}^2.$$

Задана витрата пари G – максимальна. Величина $f_{\text{мін}}$ визначається за рівнянням

$$Gv_{\text{кр}} = f_{\text{мін}} \omega_{\text{кр}},$$

до якого підставлено значення критичного перерізу, або за рівнянням

$$f_{\text{мін}} = \frac{G}{\sqrt{2 \frac{k}{k+1} \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{2}{k-1}} \frac{P_1}{v_1}}},$$

у якому $f=f_{\text{мін}}$, а $G=G_{\text{мах}}$.

Розраховуємо $f_{\text{мін}}$:

$$f_{\text{мін}} = \frac{3}{\sqrt{2 \frac{1,33}{1,33+1} \left(\frac{2}{1,33+1} \right)^{\frac{2}{1,33-1}} \cdot \frac{100 \cdot 0,981 \cdot 10^5}{0,33}}} = 0,00027 \text{ м}^2.$$

Приклад 3.3. Повітря з резервуару з постійним тиском 100 бар і температурою 15°C витікає до атмосфери через трубку з внутрішнім діаметром 10 мм. Визначити швидкість витікання повітря і його секундну витрату. Зовнішній тиск дорівнює 1 бар. Процес розширення повітря вважати адіабатним.

Рішення. Визначаємо величину β і порівнюємо її з критичним значенням для повітря:

$$\beta = \frac{P_2}{P_1} = \frac{1}{100} < \beta_{\text{кр}} \approx 0,528.$$

Швидкість витікання буде критичною і визначається за рівнянням

$$\omega_{кр} = \sqrt{2 \frac{k}{k+1} R T_1} = \sqrt{2 \cdot \frac{1,4}{1,4+1} \cdot 287 \cdot 288} = 310 \text{ м/с.}$$

Визначив площу перетину сопла і початковий питомий об'єм повітря розраховуємо секундну витрату:

$$F = \frac{\pi d^2}{4} = \frac{3,14 \cdot 0,01^2}{4} = 0,0000785 \text{ м}^2;$$

$$v_1 = \frac{R T_1}{P_1} = \frac{287 \cdot 288}{100 \cdot 10^5} = 0,00827 \text{ м}^3 / \text{кг};$$

$$G_{max} = 0,0000785 \sqrt{2 \frac{1,4}{1,4+1} \cdot \left(\frac{2}{1,4+1} \right)^{\frac{2}{1,4-1}} \cdot \frac{100 \cdot 10^5}{0,00827}} = 1,87 \text{ кг/с.}$$

Для закріплення матеріалу заняття рекомендується самостійно вирішити задачі № 3.1-3.7 (розділ 4.3).

Заняття № 4. Теплопровідність. Конвективний теплообмін. Випромінювання

Приклад 4.1. Визначити тепловий потік, який проходить через одиницю довжини стінки камери згорання діаметром 180 мм, якщо товщина стінки 2,5 мм, коефіцієнт теплопровідності матеріалу стінки 34,9 Вт/(м·К). Температури поверхонь стінки відповідно дорівнюють 1200°C і 600°C.

Рішення. Згідно з умовою задачі протікає процес теплопровідності через циліндричну стінку, тому розраховуємо густину теплового потоку за формулою

$$q_l = \frac{2 \cdot 3,14 \cdot 34,9 \cdot 1 \cdot (1200 - 600)}{\ln \frac{0,18 + 2 \cdot 0,0025}{0,18}} = 4,815 \cdot 10^6 \text{ Вт/м.}$$

Приклад 4.2. Визначити температури на поверхнях шарів стінки камери згорання та на зовнішній поверхні, якщо діаметр камери 190 мм, товщина захисного покриття 1 мм, його коефіцієнт теплопровідності 1,15 Вт/(м·К), товщина стінки 2 мм, його коефіцієнт теплопровідності

372 Вт/(м·К). Тепловий потік на одиницю довжини складає 40750 Вт, температура на поверхні покриття з боку камери – 1200°С.

Рішення. Запишемо рівняння для теплового потоку через кожний шар двошарової циліндричної стінки:

$$Q^* = \frac{2 \cdot \pi \cdot L \cdot \lambda_n \cdot (t'_{cm} - t_{us})}{\ln \frac{d + 2 \cdot \delta_n}{d}}; \quad Q^* = \frac{2 \cdot \pi \cdot L \cdot \lambda_{cm} \cdot (t_{us} - t''_{cm})}{\ln \frac{d + 2 \cdot \delta_n + 2 \cdot \delta_{cm}}{d + 2 \cdot \delta_n}}$$

Знайдемо з них температури на поверхні шару стінки камери згорання і на зовнішній поверхні:

$$t_{us} = t'_{cm} - \frac{q_l}{2 \cdot \pi \cdot \lambda_n} \cdot \ln \frac{d + 2 \cdot \delta_n}{d} = 1200 - \frac{40750}{2 \cdot 3,14 \cdot 1,15} \cdot \ln \frac{0,19 + 2 \cdot 0,001}{0,19} = 609^\circ \text{C}.$$

$$\begin{aligned} t''_{cm} &= t_{us} - \frac{q_l}{2 \cdot \pi \cdot \lambda_{cm}} \cdot \ln \frac{d + 2 \cdot \delta_n + 2 \cdot \delta_{cm}}{d + 2 \cdot \delta_n} = \\ &= 609 - \frac{40750}{2 \cdot 3,14 \cdot 372} \cdot \ln \frac{0,192 + 2 \cdot 0,002}{0,192} = 608,6^\circ \text{C}. \end{aligned}$$

Приклад 4.3. Неізольованим трубопроводом діаметром 170/185 мм, який знаходиться на відкритому повітрі, протікає вода з середньою температурою 95°С, температура повітря складає -18°С. Визначити втрати теплоти з 1 м трубопроводу і температури внутрішній та зовнішній поверхонь цього трубопроводу, якщо коефіцієнт теплопровідності матеріалу труби дорівнює 58,15 Вт/(м·К), коефіцієнт тепловіддачі води стінки труби 1395 Вт/(м²·К) і труби повітрю 14 Вт/(м²·К).

Рішення. Тепловий потік розраховуємо за рівнянням

$$Q^* = \frac{3,14 \cdot 1 \cdot [95 - (-18)]}{\frac{1}{1395 \cdot 0,17} + \frac{1}{2 \cdot 58,15} \cdot \ln \frac{185}{170} + \frac{1}{14 \cdot 0,185}} = 907 \text{ Вт}.$$

Температури внутрішній та зовнішній поверхонь трубопроводу визначаємо з рівняння для теплового потоку для кожної стадії теплопередачі:

$$t'_{cm} = t_1 - \frac{Q^*}{\pi \cdot L \cdot \alpha_1 \cdot d_1} = 95 - \frac{907}{3,14 \cdot 1 \cdot 1395 \cdot 0,17} = 93,8^\circ \text{C}.$$

$$t''_{cm} = t_2 + \frac{Q^*}{\pi \cdot L} \cdot \frac{1}{\alpha_2 \cdot d_2} = -18 - \frac{907}{3,14 \cdot 1} \cdot \frac{1}{14 \cdot 0,185} = 93,5^\circ \text{C}.$$

Приклад 4.4. Визначити коефіцієнт тепловіддачі і тепловий потік при течії води в трубі діаметром 40 мм, довжиною 3 м зі швидкістю 1 м/с, якщо середня температура води 80°C, а температура стінки 65°C.

Рішення. Визначимо режим руху води в трубе. Фізичні параметри води при визначаючій температурі, яка дорівнює 80°C (Додаток К):

$$Pr = 2,21; \lambda = 67,5 \cdot 10^{-2} \text{ Вт/(м} \cdot \text{К)}; \nu = 0,365 \cdot 10^{-6} \text{ м}^2/\text{с}.$$

Критерій Pr_{cm} за даними додатку К при температурі стінки (65°C) складає $Pr_{cm} = 2,74$.

Знаходимо значення критерію Рейнольда:

$$Re = \frac{1 \cdot 0,04}{0,365 \cdot 10^{-6}} = 1,095 \cdot 10^5 > 10^4.$$

Режим руху – турбулентний, тому вибираємо відповідне критеріальне рівняння (додаток Е):

$$Nu = 0,021 \cdot (1,095 \cdot 10^5)^{0,8} \cdot 2,21^{0,43} \cdot \left(\frac{2,21}{2,74}\right)^{0,25} = 616.$$

Визначаємо коефіцієнт тепловіддачі:

$$\alpha = \frac{Nu \cdot \lambda}{d} = \frac{616 \cdot 67,5 \cdot 10^{-2}}{0,04} = 10400 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

Відношення $L/d = 3/0,04 = 75$, тому поправка на довжину труби дорівнює 1. Визначаємо тепловий потік:

$$Q^* = 10400 \cdot 3,14 \cdot 0,04 \cdot 3 \cdot (80 - 65) = 58800 \text{ Вт}.$$

Приклад 4.5. Визначити коефіцієнт тепловіддачі і тепловий потік на одиницю довжини труби, яка знаходиться у поперечному потоку повітря.

Діаметр труби 30 мм, температура її поверхні 80°C, температура повітря 20°C, швидкість руху 5 м/с.

Рішення. Фізичні параметри повітря при визначальній температурі, яка дорівнює 20°C (додаток Ж):

$$Pr = 0,703; \lambda = 2,59 \cdot 10^{-2} \text{ Вт/(м} \cdot \text{К)}; \nu = 15,06 \cdot 10^{-6} \text{ м}^2/\text{с}.$$

Знаходимо значення критерію Рейнольда:

$$Re = \frac{5 \cdot 0,03}{15,06 \cdot 10^{-6}} = 9,96 \cdot 10^3.$$

Вибираємо з додатку Е критеріальне рівняння – теплообмін при поперечному обтіканні одиночної труби при $Re > 10^3$:

$$Nu = 0,216 \cdot (9,96 \cdot 10^3)^{0,6} = 55,2.$$

Визначаємо коефіцієнт тепловіддачі:

$$\alpha = \frac{55,2 \cdot 2,593 \cdot 10^{-2}}{0,03} = 47,7 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

Тепловий потік на одиницю довжини труби:

$$q_1 = 47,7 \cdot 3,14 \cdot 0,03 \cdot (80 - 20) = 270 \text{ Вт/м}.$$

Приклад 4.6. Гладка плита довжиною 1,5 м і шириною 1 м обдувається потоком повітря зі швидкістю 5 м/с. Визначити коефіцієнт тепловіддачі і тепловий потік, який віддає плита повітря, якщо температура поверхні плити 110°C, а температура потоку повітря 20°C.

Рішення. Знаходимо фізичні параметри повітря при температурі 20°C (додаток Ж):

$$Pr = 0,703; \lambda = 2,59 \cdot 10^{-2} \text{ Вт/(м} \cdot \text{К)}; \nu = 15,06 \cdot 10^{-6} \text{ м}^2/\text{с}.$$

Знаходимо значення критерію Рейнольда:

$$Re = \frac{5 \cdot 1,5}{15,06 \cdot 10^{-6}} = 4,98 \cdot 10^5.$$

Вибираємо з додатку Е критеріальне рівняння – теплообмін при поперечному обтіканні поверхні при $Re > 10^5$:

$$Nu = 0,032 \cdot (4,98 \cdot 10^5)^{0,8} = 1155.$$

Коефіцієнт тепловіддачі та тепловий потік відповідно рівні:

$$\alpha = \frac{1155 \cdot 2,593 \cdot 10^{-2}}{1,5} = 20 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}; \quad Q^* = 20 \cdot 1,5 \cdot 1 \cdot (110 - 20) = 2700 \text{ Вт}.$$

Приклад 4.7. Визначити коефіцієнт тепловіддачі від вертикальної стінки висотою 2 м до повітря, якщо середня температура стінки 120°C , а температура повітря 20°C .

Рішення. Визначальна температура при вільній конвекції дорівнює

$$t = \frac{120 + 20}{2} = 70^\circ\text{C}.$$

Фізичні параметри повітря при температурі 70°C знаходимо з додатка Ж:

$$Pr = 0,694; \quad \lambda = 2,96 \cdot 10^{-2} \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{К}); \quad \nu = 20,02 \cdot 10^{-6} \text{ м}^2/\text{с}.$$

Визначаємо коефіцієнт об'ємного розширення:

$$\beta = \frac{1}{T} = \frac{1}{70 + 273} = \frac{1}{343} \text{ К}^{-1}$$

Визначаємо значення добутку критерію Грасгоффа і Прандтля:

$$Gr \cdot Pr = \frac{9,81 \cdot 2^3 \cdot (120 - 20)}{343 \cdot (20,02 \cdot 10^{-6})^2} \cdot 0,694 = 39,55 \cdot 10^9.$$

Вибираємо з додатку Е критеріальне рівняння – теплообмін при вільною конвекції при $Gr \cdot Pr > 2 \cdot 10^7$:

$$Nu = 0,135 \cdot (39,55 \cdot 10^9)^{0,33} = 460; \quad \alpha = \frac{460 \cdot 2,96 \cdot 10^{-2}}{2} = 6,82 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

Приклад 4.8. Визначити власну випромінювальну здатність стінки літального апарата з коефіцієнтом випромінювання $4,53 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К}^4)$, якщо

температура поверхні стінки 1027°C . Визначити також ступінь чорноти стінки і довжину хвилі, що відповідає максимуму інтенсивності випромінювання.

Рішення. Випромінювальну здатність стінки літального апарата визначаємо за рівнянням

$$E = C \left(\frac{T}{100} \right)^4 = 4,53 \cdot \left(\frac{1300}{100} \right)^4 = 1,256 \cdot 10^5 \text{ Вт/м}^2.$$

Ступінь чорноти визначаємо з рівняння $\epsilon C_s = C$. Тоді

$$\epsilon = \frac{C}{C_s} = \frac{4,53}{5,77} = 0,785 \approx 0,8.$$

Довжину хвилі, що відповідає максимуму інтенсивності випромінювання, визначаємо з закону Вина:

$$\lambda_{max} = \frac{2,9}{T} = \frac{2,9}{1300} = 0,00223 \text{ мм} = 2,23 \text{ мкм}.$$

Приклад 4.9. Визначити променистий теплообмін між стінками судини Дьюара, всередині якого зберігається рідкий кисень, якщо на зовнішній поверхні внутрішньої стінки температура $t_1 = -183^{\circ}\text{C}$, а на внутрішній поверхні зовнішньої стінки $t_2 = 17^{\circ}\text{C}$. Стінки судини покриті шаром срібла, ступінь чорноти якого дорівнює 0,02; площі поверхонь стінок $F_1 \approx F_2 \approx 0,1 \text{ м}^2$.

Рішення. Спочатку розрахуємо наведений ступінь чорноти даної системи тіл:

$$\epsilon_{np} = \frac{1}{1/0,02 + 1/0,02 - 1} = \frac{1}{99}.$$

Кількість променистої енергії між рівнобіжними поверхнями можна визначити за рівнянням

$$Q^* = 0,1 \cdot \frac{1}{99} \cdot 5,77 \cdot \left[\left(\frac{17 + 273}{100} \right)^4 - \left(\frac{-183 + 273}{100} \right)^4 \right] = 0,396 \text{ Вт}.$$

Приклад 4.10. У приміщенні встановлено циліндричний підігрівник (довжина 4 м, діаметр 1 м). Температура поверхні підігрівника 280°C, коефіцієнт випромінювання 4,9 Вт/(м²·К⁴). Розміри приміщення: довжина 8 м, ширина 4 м, висота 3 м, температура в приміщенні 22°C, коефіцієнт випромінювання стін 3 Вт/(м²·К⁴). Визначити тепловий потік між підігрівником і поверхнями приміщення.

Рішення. Визначаємо площі поверхонь підігрівника і стін кімнати:

$$F_1 = 3,14 \cdot 4 \cdot 1 + (3,14 \cdot 1^2 / 4) \cdot 2 = 14,13 \text{ м}^2;$$

$$F_2 = 8 \cdot 3 \cdot 2 + 4 \cdot 3 \cdot 2 + 8 \cdot 4 \cdot 2 = 136 \text{ м}^2.$$

Тепловий потік визначаємо за рівнянням

$$Q^* = \frac{F_1 \left[\left(\frac{T_1}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_2}{100} \right)^4 \right]}{1/C_1 + (F_1/F_2)(1/C_2 - 1/C_s)}.$$

$$Q^* = \frac{14,13 \left[\left(\frac{280 + 273}{100} \right)^4 - \left(\frac{22 + 273}{100} \right)^4 \right]}{1/4,9 + (14,13/136)(1/3 - 1/5,77)} = 52 \text{ кВт}.$$

Для закріплення матеріалу заняття рекомендується самостійно рішення задачі № 4.1 – 4.17 (розділ 4.3).

Заняття № 5. Розрахунки теплообмінних апаратів. Розрахунки циклів ДВЗ та ГТУ

Приклад 5.1. Визначити температурний напір теплообмінника, в якому газу охолоджуються водою. Газу охолоджуються від 500 до 200°C, вода нагрівається від 20 до 80°C. Вирішити задачу для прямої та протиточної схем руху теплоносіїв.

Рішення. Розрахуємо величину температурного напору.

Для прямої та протиточної схем руху

$$\begin{array}{ccc} & \text{ГАЗ} & \\ 500^\circ\text{C} & \rightarrow & 200^\circ\text{C} \\ & \text{ВОДА} & \\ 20^\circ\text{C} & \rightarrow & 80^\circ\text{C} \end{array}$$

визначаємо різниці температур на кінцях теплообмінника:

$$\Delta t_{\delta} = 480^{\circ}\text{C}; \Delta t_{\text{м}} = 120^{\circ}\text{C}.$$

Тоді середній логарифмічний температурний напір дорівнює:

$$\Delta t'_{\text{сер}} = \frac{480 - 120}{\ln \frac{480}{120}} = 260^{\circ}\text{C}.$$

Для протиточної схеми руху

$$\begin{array}{ccc} & \text{ГАЗ} & \\ 500^{\circ}\text{C} & \rightarrow & 200^{\circ}\text{C}; \\ & \text{ВОДА} & \\ 80^{\circ}\text{C} & \leftarrow & 20^{\circ}\text{C} \end{array}$$

визначаємо різниці температур на кінцях теплообмінника:

$$\Delta t_{\delta} = 420^{\circ}\text{C}; \Delta t_{\text{м}} = 180^{\circ}\text{C}.$$

Середнє логарифмічний температурний напір дорівнює:

$$\Delta t'_{\text{сер}} = \frac{420 - 180}{\ln \frac{420}{180}} = 283^{\circ}\text{C}.$$

Приклад 5.2. Визначити необхідну площу теплообміннику для охолодження 3000 м³/годину повітря від 220°C до 20°C. Коефіцієнт теплопередачі складає 25 Вт/(м²·К). Температурний напір теплообмінника дорівнює 390 К.

Рішення. Знаходимо фізичні властивості повітря при його середній температурі, яка дорівнює 120°C:

$$\rho = 0,898 \text{ кг/м}^3; \bar{C} = 1,009 \text{ кДж/(кг} \cdot \text{К)}.$$

Визначаємо масову витрату повітря:

$$G = V \cdot \rho = 3000 \cdot 0,898 = 2694 \text{ кг/год} = 0,74 \text{ кг/с}.$$

Визначаємо величину теплового потоку:

$$Q^* = G \cdot C \cdot (t_{\text{ноч}} - t_{\text{кін}}) = 0,74 \cdot 1,009 \cdot (220 - 20) = 149,3 \text{ кВт}.$$

Необхідна площа теплообмінника для охолодження повітря складає

$$F = \frac{Q^*}{K \cdot \Delta t_{\text{сер}}} = \frac{149300}{25 \cdot 390} = 15 \text{ м}^2.$$

Приклад 5.3. Для ідеального циклу поршневого ДВЗ с підводом тепла при $V = \text{const}$ визначити параметри робочого тіла в характерних точках, величину роботи, термічний ККД циклу, кількість підведеної та відведеної теплоти. Робоче тіло – повітря, початкові параметри: $P_1 = 1$ бар; $t_1 = 20^\circ\text{C}$. Ступінь стиснення складає 3,6. Ступінь підвищення тиску складає 3,33. Теплоємність повітря прийняти постійною, незалежною від температури.

Рішення. Розрахунки проводимо для 1 кг повітря.

Точка 1: $P_1 = 1$ бар; $t_1 = 20^\circ\text{C}$. Питомий об'єм визначаємо з рівняння Клапейрона (газову постійну визначаємо за додатком А)

$$v_1 = \frac{R \cdot T_1}{P_1} = \frac{287 \cdot 293}{1 \cdot 10^5} = 0,84 \text{ м}^3 / \text{кг}.$$

Точка 2. Питомий об'єм визначаємо із ступеня стиснення:

$$v_2 = \frac{v_1}{\varepsilon} = \frac{0,84}{3,6} = 0,233 \text{ м}^3 / \text{кг}.$$

Перша стадія циклу – адіабатне стиснення. Температура наприкінці адіабатного стиснення визначається зі співвідношення параметрів (показник адіабати для повітря дорівнює 1,4):

$$T_2 = T_1 \left(\frac{v_1}{v_2} \right)^{k-1} = 293 \cdot 3,6^{0,4} = 489 \text{ К}; \quad t_2 = 216^\circ\text{C}.$$

Тиск в кінці адіабатного стиснення визначаємо з рівняння Клайперона

$$P_2 = \frac{R \cdot T_2}{v_2} = \frac{287 \cdot 489}{0,233} = 602330 \text{ Па}.$$

Точка 3. Друга стадія циклу – ізохорне підведення теплоти, питомий об'єм $v_3 = v_2 = 0,233 \text{ м}^3 / \text{кг}$. Ступінь підвищення тиску при цьому складає 3,33.

Зі співвідношення параметрів ізохорного процесу одержуємо:

$$\frac{P_3}{P_2} = \frac{T_3}{T_2} = \lambda = 3,33.$$

Визначаємо тиск та температуру:

$$P_3 = P_2 \cdot \lambda = 602330 \cdot 3,33 = 2005759 \text{ Па};$$

$$T_3 = T_2 \cdot \lambda = 489 \cdot 3,33 = 1628 \text{ К}; t_3 = 1355^\circ \text{С}.$$

Точка 4. Третя стадія – адіабатне розширення. Питомий об'єм $v_4=v_1=0,84 \text{ м}^3/\text{кг}$ (тому що четверта стадія циклу – ізохорне відведення теплоти). Температуру в кінці адіабатного розширення визначаємо зі співвідношення параметрів адіабатного процесу:

$$T_4 = T_3 \left(\frac{v_3}{v_4} \right)^{k-1} = 1628 \cdot \left(\frac{0,233}{0,84} \right)^{0,4} = 976 \text{ К}.$$

Тиск в кінці адіабатного розширення визначаємо з рівняння Клапейрона

$$P_4 = \frac{R \cdot T_4}{v_4} = \frac{287 \cdot 976}{0,84} = 333467 \text{ Па}.$$

Тиск можна визначити також зі співвідношення параметрів ізохорного процесу:

$$P_4 = P_1 \frac{T_2}{T_1} = 10^5 \cdot \frac{976}{293} = 333467 \text{ Па}.$$

Визначаємо кількість підведеної та відведеної теплоти (теплоємність повітря прийняли постійною, незалежною від температури):

$$q_1 = C_v(T_3 - T_2) = \frac{287}{1,4 - 1} (1628 - 489) = 825 \text{ кДж / кг};$$

$$q_2 = C_v(T_4 - T_1) = \frac{287}{1,4 - 1} (976 - 293) = 495 \text{ кДж / кг};$$

Визначаємо термічний ККД циклу:

$$\eta_t = \frac{825 - 495}{825} = 0,4.$$

Визначаємо роботу циклу:

$$l_u = q_1 - q_2 = 330 \text{ кДж/кг.}$$

Для закріплення матеріалу заняття рекомендується самостійно розрахувати задачі № 5.1 – 5.10 (розділ 4.3).

4.3 Завдання для самостійного рішення

Заняття № 1

Задача 1.1. Визначити питомий об'єм і густину азоту, якщо надлишковий тиск $P_{над}=0,2$ ат, температура $t=127^\circ \text{C}$, а барометричний тиск $P_{атм}=780$ мм рт.ст.

Відповідь: $v=0,96 \text{ м}^3/\text{кг}$, $\rho=1,04 \text{ кг/м}^3$.

Задача 1.2. Об'єм вуглекислого газу при $P=5 \text{ ат}$ и $t=120^\circ \text{C}$ складає $V=3 \text{ м}^3$. Привести об'єм газу до нормальних умов.

Відповідь: $V_n=10,1 \text{ м}^3$.

Задача 1.3. При якій температурі густина азоту (тиск 1,5 МПа) буде дорівнювати 3 кг/м^3 ?

Відповідь: $t = 1412^\circ \text{C}$.

Задача 1.4. Маса порожнього балона для кисню ємністю 50 л дорівнює 80 кг. Визначити масу балона після заповнення його киснем при температурі $t = 20^\circ \text{C}$ до тиску 100 бар.

Відповідь: $m = 86,57 \text{ кг}$.

Задача 1.5. У балоні ємністю 80 л знаходиться повітря під тиском 10000 кПа та температурі 27°C . Після використання частини повітря для пуску двигуна тиск зменшився до 5000 кПа, а температура упала до 17°C . Визначити масу використаного повітря.

Відповідь: $m = 4,5 \text{ кг}$.

Задача 1.6. Визначити абсолютний тиск у паровому котлі, якщо манометр показує 2,45 бар, а атмосферний тиск за ртутним барометром дорівнює 700 мм рт.ст. при $t = 20^\circ \text{C}$.

Відповідь: $P = 3,38 \text{ бар}$.

Задача 1.7. Приєднаний до газоходу парового котла тягомір показує розрядження, яке дорівнює 80 мм вод.ст. Визначити абсолютний тиск ди-

мових газів, якщо показання барометра при температурі 0°C дорівнює 770 мм рт.ст.

Відповідь: $P = 101856$ Па.

Задача 1.8. Визначити масу кисню, що міститься в балоні ємністю 60 л, якщо тиск кисню за манометром дорівнює 10,8 бар, а показання ртутного барометра – 745 мм рт.ст. при температурі 25°C .

Відповідь: $m = 0,91$ кг.

Задача 1.9. До якого тиску за манометром необхідно стиснути суміш, яка містить за об'ємом 18% CO_2 , 12% O_2 , 70% N_2 , щоб при температурі $t=180^{\circ}\text{C}$ 8 кг цієї суміші займали $V=4$ м³? Атмосферний тиск взяти $P_{\text{атм}}=760$ мм рт.ст. при температурі 0°C .

Відповідь: $P_{\text{над}}=142$ кПа.

Задача 1.10. Знайти середню теплоємність C_p і C_v в інтервалі температур від $t_1=200^{\circ}\text{C}$ до $t_2=800^{\circ}\text{C}$ для азоту, вважаючи, що залежність $C=f(t)$ є лінійною.

Відповідь: $C_p=1,068$ кДж/(кг К), $C_v=0,965$ кДж/(м³ К).

Задача 1.11. Для газової суміші складу $r_{\text{CO}_2}=12,3\%$, $r_{\text{O}_2}=7,2\%$, $r_{\text{N}_2}=80,5\%$ знайти кількість теплоти при нагріванні 1 м³ (за нормальних умов) від 200 до 1000°C при $P=\text{const}$ й нелінійній залежності $c=f(t)$.

Відповідь: $q=1228$ кДж/м³.

Задача 1.12. Генераторний газ має наступний об'ємний склад: $\text{H}_2=7\%$, $\text{CH}_4=2\%$, $\text{CO}=27,6\%$, $\text{CO}_2=4,85\%$, $\text{N}_2=58,6\%$. Визначити масові частки, молярну масу, газову постійну і густину при 15°C і тиску 0,1 МПа.

Відповідь: $g(\text{H}_2)=0,005$, $g(\text{CH}_4)=0,012$, $g(\text{CO})=0,289$, $g(\text{CO}_2)=0,079$, $g(\text{N}_2)=0,615$, $\mu_{\text{сум}}=26,72$ кг/кмоль, $R_{\text{сум}}=310,8$ Дж/(кг·К), $\rho_{\text{сум}}=1,095$ кг/м³.

Задача 1.13. Газова суміш має наступний масовий склад: $\text{CO}_2=12\%$; $\text{O}_2=8\%$ і $\text{N}_2=80\%$. До якого тиску потрібно зжати цю суміш, що знаходиться при нормальних умовах, щоб її густина дорівнювала 1,6 кг/м³?

Відповідь: до $P=0,213$ МПа.

Задача 1.14. Газова суміш складається з декількох компонентів, зміст яких у суміші наведено у відсотках за об'ємом r_i в таблиці 15.

Визначити:

- молекулярну масу суміші;
- газову постійну суміші;
- середні мольну, об'ємну і масову теплоємності суміші при постійному тиску в межах температур від t_1 до t_2 .

Таблиця 15 – Вихідні дані задачі 1.14

Перша цифра варіанта	r_i				Друга цифра варіанта	Температура суміші	
	CO ₂	O ₂	N ₂	CO		$t_1, ^\circ\text{C}$	$t_2, ^\circ\text{C}$
0	20	5	75	-	0	126	528
1	18	4	78	-	1	366	926
2	14	3	83	-	2	592	1492
3	8	10	82	-	3	818	1217
4	18	-	72	10	4	286	1182
5	12	-	74	14	5	456	813
6	10	-	60	30	6	626	1342
7	24	-	50	26	7	918	1566
8	20	-	52	28	8	742	1643
9	32	-	50	18	9	1342	2143

Задача 1.15. У балоні об'ємом V знаходиться газ під тиском P_1 при температурі t_1 . У результаті додаткового накачування цього ж газу в балон тиск у ньому став P_2 , а температура збільшилась до t_2 . Визначити масу газу в балоні до накачування m_1 і після накачування m_2 , густину газу в першому і другому станах ρ_1 і ρ_2 , а також продуктивність компресора G , якщо для збільшення маси газу від m_1 до m_2 було витрачено час, якій дорівнює τ . При цьому тиск P_1 і P_2 визначався за манометром при атмосферному тиску $P_{атм}=100$ кПа. Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 16.

Таблиця 16 – Вихідні дані задачі 1.15

Перша цифра шифру	Газ	$P_1, \text{МПа}$	$t_1, ^\circ\text{C}$	$V, \text{м}^3$	Друга цифра шифру	$P_2, \text{МПа}$	$t_2, ^\circ\text{C}$	$\tau, \text{мін}$
0	Нітроген	0,15	10	0,2	0	0,85	20	20
1	Водень	0,20	20	0,3	1	0,90	25	30
2	Аргон	0,25	30	0,4	2	1,00	37	40
3	Аміак	0,30	40	0,5	3	1,80	48	50
4	Метан	0,05	50	0,6	4	0,30	60	60
5	Етилен	0,10	50	0,7	5	0,70	55	50
6	Повітря	0,15	40	0,8	6	0,80	50	40
7	CO ₂	0,20	30	0,7	7	1,45	37	30
8	CO	0,25	20	0,6	8	2,70	31	20
9	Кисень	0,30	10	0,5	9	2,90	18	10

Задача 1.16. Визначити параметри повітря на початку і наприкінці політропного процесу з показником n , якщо відомо, що початковий стан

визначається параметрами P_1 і t_1 , а в кінцевому стані температура газу дорівнює t_2 . При цьому маса газу, що бере участь у процесі, дорівнює m . Визначити також зміну внутрішньої енергії, зміну ентальпії, зміну ентропії, теплоту процесу. Залежність теплоємності від температури взяти лінійною. Зобразити процес у довільному масштабі в PV - і TS -координатах.

Таблиця 17 – Вихідні дані задачі 1.16

Перша цифра шифру	Показник політропи, n	t_1 , °C	t_2 , °C	Друга цифра шифру	P_1 , МПа	m , кг
0	1,22	200	350	0	4,1	12
1	1,25	300	400	1	2,2	5
2	0,85	400	490	2	1,4	8
3	1,31	500	580	3	3,1	15
4	$n=k=1,4$	350	400	4	0,5	9
5	1,33	270	350	5	2,2	6
6	1,09	180	270	6	1,4	7
7	1,35	80	140	7	3,6	16
8	1,22	120	200	8	2,5	21
9	1,20	90	210	9	3,7	13

Задача 1.17. 1кг газу, зазначеного в таблиці 18, при температурі t_1 і тиску P_1 політропно розширюється (чи стискується) до тиску P_2 з показником політропи n . Визначити:

- параметри газу (питомий об'єм, температуру) наприкінці процесу;
- роботу, отриману (витрачену) у процесі;
- теплоту процесу;
- зміну внутрішньої енергії, ентальпії та ентропії газу за процес.

Показати процес на PV - і TS -діаграмах (без дотримання масштабів).

Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 18.

Таблиця 18 – Вихідні дані задачі 1.17

Перша цифра шифру	Газ	P_1 , МПа	t_1 , °C	Друга цифра шифру	P_2 , МПа	n
0	Метан	0,15	100	0	0,85	1,32
1	Аргон	0,70	20	1	0,90	1,56
2	Водень	2,50	30	2	1,00	0,95
3	Аміак	3,50	40	3	1,80	1,21
4	Кисень	0,95	50	4	0,30	0,89
5	СО	1,10	75	5	0,70	1,62
6	СО ₂	2,15	48	6	0,80	2,31
7	Повітря	5,20	130	7	1,45	1,49
8	Етилен	3,25	90	8	2,70	1,32
9	Нітроген	2,35	110	9	2,90	1,11

Заняття № 2

Задача 2.1. Перегріта водяна пара з початковим тиском $P_1=0,1$ МПа і початковою температурою $t_1=230^\circ\text{C}$ стискається ізотермічно до ступеня сухості $x_2=0,85$. Визначити параметри пари в початковому і кінцевому станах, кількість відведеної теплоти від пари, зміну внутрішньої енергії і роботу стиску. Зобразити тепловий процес на h - s -діаграмі.

Відповідь: $P_2=0,28$ МПа; $v_1=0,23$ м³/кг; $v_2=0,06$ м³/кг; $h_1=2900$ кДж/кг; $h_2=2530$ кДж/кг; $q=370$ кДж/кг; $\Delta u=-364$ кДж/кг; $l=594$ кДж/кг.

Задача 2.2. До якого тиску має бути зроблене дроселювання перегрітої водяної пари з початковим тиском $P_1=10$ МПа і початковою температурою $t_1=400^\circ\text{C}$, щоб питомий об'єм пари збільшився у 1,5 рази. Визначити зменшення температури при дроселюванні, зміну питомої ентропії 1 кг пари. Зобразити тепловий процес на h - s -діаграмі.

Відповідь: $P_2=7$ МПа; $\Delta t=25$ °С; $\Delta s=0,15$ кДж/кгК.

Задача 2.3. Тиск пари дорівнює 4 ат, питомий об'єм 0,421 м³/кг. Яким буде питомий об'єм при тому ж тиску, якщо пара буде сухою насиченою? Яким буде тиск пари при тому ж питомому об'ємі, якщо пара буде сухою насиченою?

Відповідь: $v=0,4708$ м³/кг; $P=0,45$ МПа.

Задача 2.4. Задано параметри водяної пари $P=6$ ат, $s=6$ кДж/кгК. Визначити стан пари і за допомогою h - s -діаграми знайти її параметри.

Відповідь: $v=0,3$ м³/кг; $t=155$ °С; $h=2425$ кДж/кг.

Задача 2.5. Для водяної пари з параметрами $P=10$ ат і $t=220$ °С визначити за допомогою h - s -діаграми ентальпію, ентропію, питомий об'єм, температуру насичення і ступінь перегріву.

Відповідь: $v=0,22$ м³/кг; $h=2980$ кДж/кг; $s=7$ кДж/кгК; $t_n=180$ °С; $\Delta t=40$ °С.

Задача 2.6. 1 кг водяної пари нагрівається при постійному тиску. Початкові параметри пари $P=10$ ат, $x=0,95$. Кінцева температура пари $t=250$ °С. Визначити h_1 , u_1 , v_1 , t_1 , h_2 , v_2 , q , Δu .

Відповідь: $h_1=2680$ кДж/кг; $u_1=2490$ кДж/кг; $v_1=0,19$ м³/кг; $t_1=180$ °С; $h_2=2945$ кДж/кг; $v_2=0,23$ м³/кг; $q=265$ кДж/кг; $\Delta u=225$ кДж/кг.

Задача 2.7. Визначити тепло, що йде на перегрів пари в пароперегрівачеві котла, якщо до надходження в нього пара має тиск 60 бар і вологість 0,5%, а кінцева температура пари 500°С. Знайти також роботу пари,

зв'язану зі збільшенням її об'єму в процесі перегрівання, що протікає при $P=\text{const}$.

Відповідь: $q=647,5$ кДж/кг; $l=146000$ кДж/кг.

Задача 2.8. Процес відбувається при незмінній 20%-ій вологості пари від початкового тиску 1 бар до кінцевого 20 бар. Знайти за величиною і знаком теплоту, зміну внутрішньої енергії і роботу процесу.

Відповідь: $q=-250,1$ кДж/кг; $\Delta u=173,5$ кДж/кг; $l=-424000$ кДж/кг.

Задача 2.9. Порівняти значення ентропії і ентальпії сухої насиченої пари з тиском $P=50$ бар за hs -діаграмою і паровими таблицями.

Відповідь: за hs -діаграмою – $h''=2800$ кДж/кг; $s''=5,97$ кДж/(кг•К); за таблицями – $h''=2795$ кДж/кг; $s''=5,980$ кДж/(кг•К).

Задача 2.10. Робоче тіло – водяна пара, що має в початковому стані тиск P_1 і температуру t_1 . Маса робочого тіла – m кг. Пара розширюється до тиску P_2 . Схематично побудувати процес адіабатичного розширення водяної пари на hs -діаграмі.

Визначити:

- 1) питомий об'єм і ентальпію пари в початковому стані;
- 2) температуру, питомий об'єм, ступінь сухості і ентальпію пари в кінцевому стані;
- 3) значення внутрішньої енергії пари до і після розширення;
- 4) роботу розширення пари в адіабатному процесі.

Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 19.

Таблиця 19 – Вихідні дані задачі 2.10

Перша цифра шифру	$t_1, ^\circ\text{C}$	$P_1, \text{МПа}$	Друга цифра шифру	Маса $m, \text{кг}$	$P_2, \text{МПа}$
0	300	2	0	5	0,003
1	400	3	1	3	0,004
2	320	4	2	7	0,005
3	370	5	3	8	0,006
4	450	6	4	10	0,007
5	520	7	5	12	0,008
6	500	8	6	16	0,009
7	380	9	7	15	0,010
8	430	10	8	20	0,015
9	530	11	9	25	0,020

Задача 2.11. В ізобарному процесі розширення до 1 кг водяної пари з початковим тиском P_1 і ступенем сухості x підводиться теплота q_1 . Визначити за допомогою h_s -діаграми параметри кінцевого стану пари, роботу розширення, зміну внутрішньої енергії, ентальпії і ентропії. Зобразити процес в Pv - і Ts -координатах.

Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 20.

Таблиця 20 – Вихідні дані задачі 2.11

Перша цифра шифру	x_1	P_1 , МПа	Друга цифра шифру	q_1 , кДж/кг
0	0,85	3,0	0	500
1	0,87	3,5	1	480
2	0,88	4,0	2	460
3	0,90	4,5	3	440
4	0,87	5,0	4	420
5	0,91	6,0	5	400
6	0,92	7,0	6	430
7	0,93	8,0	7	450
8	0,95	9,0	8	470
9	0,98	10,0	9	490

Задача 2.12. Водяна пара об'ємом V_1 з тиском P_1 і початковою температурою t_1 розширюється адіабатне до кінцевого тиску P_2 . Визначити параметри кінцевого стану і роботу розширення пари.

Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 21.

Таблиця 21 – Вихідні дані задачі 2.12

Перша цифра шифру	t_1 , °С	P_1 , МПа	Друга цифра шифру	Об'єм V_1 , м ³	P_2 , кПа
0	350	2,5	0	2	5,00
1	320	2,0	1	4	50,0
2	340	3,6	2	6	10,0
3	550	12,0	3	8	20,0
4	450	5,0	4	10	6,00
5	440	4,0	5	12	3,00
6	500	9,0	6	14	6,00
7	550	15,0	7	16	80,0
8	320	3,0	8	18	30,0
9	600	10,0	9	20	60,0

Заняття № 3

Задача 3.1. У посудині знаходиться кисень під тиском 50 ат. Газ витікає через звужувальне сопло до середовища з тиском 40 ат. Визначити швидкість витікання і витрати газу, якщо площа вихідного перерізу дорівнює 20 мм^2 . Початкова температура кисню $100 \text{ }^\circ\text{C}$.

Відповідь: $\omega=205 \text{ м/с}$; $G=0,175 \text{ кг/с}$.

Задача 3.2. Визначити швидкість витікання і витрату пари через сопло Лавалю для параметрів: $P_1=16 \text{ ат}$, $P_2=1 \text{ ат}$, $t_1=300 \text{ }^\circ\text{C}$, $f_{\text{min}}=6 \text{ см}^2$. Знайти максимальну площу перерізу f_{max} .

Відповідь: $\omega=1040 \text{ м/с}$; $G=1,25 \text{ кг/с}$; $f_{\text{max}}=19,1 \text{ см}^2$.

Задача 3.3. Повітря при тиску $P_1=1 \text{ бар}$ і температурі $t_1 = 15^\circ\text{C}$ витікає з резервуару. Знайти значення P_2 , при якому теоретична швидкість адіабатного витікання буде дорівнювати критичній, і величину цієї швидкості.

Відповідь: $P_{2 \text{ кр}} = 0,528 \text{ бар}$; $\omega_{\text{кр}} = 310 \text{ м/с}$.

Задача 3.4. Волога пара з параметрами $P_1=18 \text{ бар}$ і $x=0,92$ витікає до середовища з тиском $P_2=12 \text{ ба}$, площа вихідного перерізу сопла 20 мм^2 . Визначити теоретичну швидкість при адіабатному витіканні пари і його секундну витрату.

Відповідь: $\omega=380 \text{ м/с}$; $G=0,05 \text{ кг/с}$.

Задача 3.5. Парогенератор виробляє 1800 кг/год пари з тиском $10,8 \text{ бар}$. Яким повинен бути переріз запобіжного клапана, щоб при раптовому припиненні добору пари тиск не перевищив $10,8 \text{ бар}$?

Відповідь: $F_{\text{min}}=321 \text{ мм}^2$.

Задача 3.6. Визначити діаметри мінімального і вихідного перерізу сопла для годинної витрати 1000 кг сухої насиченої пари, якщо початковий тиск його $P_1=20,6 \text{ бар}$, а кінцевий $P_2=1,0 \text{ бар}$. Процес розширення пари прийняти адіабатним. Визначити також теоретичну швидкість витікання пари із сопла.

Відповідь: $d_{\text{min}}=11,2 \text{ мм}$; $d=22,4 \text{ мм}$; $\omega=1000 \text{ м/с}$.

Задача 3.7. Визначити теоретичну швидкість витікання водяної пари з сужаючого сопла та з сопла Лавалю. Початкові тиск і температура пари: P_1 і t_1 (табл. 22). Тиск середовища, до якого відбувається витікання пари, P_2 (табл. 22)

Таблиця 22 – Вихідні дані задачі 3.7

Перша цифра шифру	t_1 , °C	P_1 , МПа	Друга цифра шифру	P_2 , МПа
0	220	0,8	0	0,005
1	350	1,6	1	0,01
2	375	3	2	0,05
3	390	3,5	3	0,02
4	400	5	4	0,04
5	420	8	5	0,003
6	450	10	6	0,03
7	370	7	7	0,04
8	350	6	8	0,008
9	325	4	9	0,01

Задача 3.8. У резервуарі об'ємом V знаходиться газ під тиском за манометром P_1 і при температурі t_1 . Після того, як з резервуару була випущена частина газу, показання манометра стали P_2 , а температури газу – t_2 . Визначити масу випущеного газу і густину газу, що залишився у резервуарі, якщо тиск зовнішнього середовища 0,1 МПа. Вихідні дані вказано у таблиці 23.

Таблиця 23 – Вихідні дані задачі 3.8

Перша цифра шифру	Газ	P_1 , МПа	t_1 , °C	V , м ³	Друга цифра шифру	P_2 , МПа	t_2 , °C
0	Аргон	1,5	60	6,2	0	0,85	45
1	Водень	2,0	70	3,3	1	0,90	65
2	Азот	2,5	80	1,4	2	1,00	67
3	Аміак	3,0	40	0,5	3	1,80	38
4	Етилен	5,5	50	0,6	4	0,30	40
5	Метан	10,0	50	2,7	5	0,70	35
6	Повітря	15,0	90	0,8	6	0,80	55
7	CO ₂	2,6	81	1,7	7	1,45	67
8	Кисень	3,5	65	2,6	8	2,70	51
9	СО	3,6	48	4,5	9	2,90	38

Заняття № 4

Задача 4.1. Плоска сталева стінка з $\lambda_1=50$ Вт/(м·К) і товщиною $\delta_1=0,02$ м ізолювана від теплових втрат шаром азбестового картону $\lambda_2=0,15$ Вт/(м·К) товщиною $\delta_2=0,2$ м, шаром пробки $\lambda_3=0,045$ Вт/(м·К) і $\delta_3=0,1$ м. Визначити, якої товщини необхідно взяти шар пінобетону з $\lambda=0,08$ Вт/(м·К) замість азбесту і пробки, щоб теплоізоляційні властивості стінки залишилися без змін.

Відповідь: $\delta_n=0,28$ м.

Задача 4.2. Сталева труба з відношенням діаметрів $d_1/d_2 = 200/220$ мм і коефіцієнтом теплопровідності $\lambda=50$ Вт/(м·К) покрита двошаровою ізоляцією. Товщина першого шару $\delta_1=50$ мм, $\lambda_1=0,2$ Вт/(м·К), другого шару – $\delta_2=80$ мм, $\lambda_2=0,1$ Вт/(м·К). Температура внутрішньої поверхні труби 327°C , зовнішнього шару ізоляції – 47°C . Визначити погонний тепловий потік.

Відповідь: $q=94$ Вт/м.

Задача 4.3. Плоска стінка з цеглі, що розташована у топці, з однієї сторони омивається продуктами згорання палива з температурою $t_1=1300^\circ\text{C}$, а з іншого боку – повітрям приміщення з температурою $t_2=20^\circ\text{C}$. Коефіцієнти тепловіддачі конвекцією дорівнюють відповідно $\alpha_1=150$ Вт/(м²·К), і $\alpha_2=50$ Вт/(м²·К). Коефіцієнт теплопровідності стінки $\lambda=0,6$ Вт/(м·К), товщина стінки $\delta=755$ мм. Крім тепловіддачі конвекцією з боку продуктів згорання на стінку падає променистий тепловий потік, частина якого $q_{\text{пром}}=10^3$ Вт/м² поглинається поверхнею стінки. Визначити густину теплового потоку, що проходить через стінку.

Відповідь: $q=1996$ Вт/м².

Задача 4.4. Гладка сталева труба повітропідігрівника з внутрішньої сторони омивається димовими газами із середньою температурою 320°C , а ззовні – повітрям, причому він нагрівається від 25 до 250°C . Коефіцієнт теплопровідності сталі 58 Вт/(м·К). Визначити: коефіцієнт теплопередачі, віднесений до одного погонного і одного квадратного метра зовнішньої поверхні труби, і кількість тепла, що передана трубою за 1 год, якщо: зовнішній діаметр труби 51 мм; внутрішній діаметр труби 48 мм; довжина труби 4 м; наліт сажі всередині труби $\delta=1$ мм, коефіцієнт теплопровідності

сталі $0,23 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{К})$.

Відповідь: $k_u=0,232 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{К})$; $k=9,15 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$; $Q=1069 \text{ Вт}$.

Задача 4.5. У скільки разів збільшиться термічний опір стінки сталевого змійовика, згорнутого з труби діаметром 38 мм, товщиною 2,5 мм, якщо покрити її шаром емалі? Вважати стінку плоскою. Коефіцієнт теплопровідності емалі $1,05 \text{ Вт}/(\text{м} \cdot \text{К})$.

Відповідь: у 10 разів.

Задача 4.6. Визначити коефіцієнт тепловіддачі і тепловий потік при русі повітря в трубі діаметром 56 мм довжиною 2 м зі швидкістю 5 м/с, якщо середня температура повітря 120°C , а середня температура стінки труби 100°C .

Відповідь: $\alpha=9,14 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$; $Q^*=135 \text{ Вт}$.

Задача 4.7. Визначити коефіцієнт тепловіддачі від горизонтальної плити шириною 1 м довжиною 3 м, якщо поверхня, яка віддає теплоту, повернута донизу, і її температура 125°C , а температура повітря вдалині від плити 15°C .

Відповідь: $\alpha=4,92 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$.

Задача 4.8. Визначити коефіцієнти тепловіддачі і питомі втрати теплоти з двох горизонтально розташованих паропроводів з діаметрами 200 і 100 мм, якщо температури їх стінок однакові і дорівнюють 310°C , а температура повітря вдалині від паропроводу 26°C .

Відповідь: $\alpha_1=8,24 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$; $q_1=2340 \text{ Вт}/\text{м}^2$;

$\alpha_2=9,18 \text{ Вт}/(\text{м}^2 \cdot \text{К})$; $q_2=2610 \text{ Вт}/\text{м}^2$.

Задача 4.9. Сталеву заготовку з початковою температурою 27°C поставили у муфельну піч, температура стінок якої 927°C . Визначити, який тепловий потік сприймається заготовкою (у початковий період) за рахунок променистої енергії, якщо відношення площ поверхонь заготовки і муфельної печі $F_1/F_2=1/30$, а ступінь чорноти заготовки і стінок печі відповідно дорівнюють 0,7 і 0,85.

Відповідь: $q=81750 \text{ Вт}/\text{м}^2$.

Задача 4.10. Визначити приведений ступінь чорноти і променистий тепловий потік між двома сталевими паралельно розташованими дисками з центрами на загальній нормалі. Температури поверхонь дисків 300 і 100°C , диски мають однакові діаметри 300 мм, відстань між ними $h=250$ мм. Сту-

пінь чорноти дисків $\varepsilon_l \approx \varepsilon_l \approx 0,24$. Як зміняться ці величини при зменшенні відстані між дисками в 5 разів?

Відповідь: а) $\varepsilon_{np}=0,436$; $Q=31,6$ Вт.

б) $\varepsilon_{np}=0,234$; $Q=43,5$ Вт.

Задача 4.11. Між двома рівнобіжними поверхнями встановлено екран. Температура поверхонь 367 і 32°С. Ступінь чорноти поверхонь і екрана однаковий і дорівнює 0,83. Визначити густину теплового потоку між поверхнями до і після установки екрана, а також температуру екрана.

Відповідь: $q_0=6510$ Вт/м²; $q_{ек}=3255$ Вт/м²; $T_{ек}=545$ К.

Задача 4.12. Горизонтально розташований циліндричний апарат із зовнішнім діаметром d має температуру зовнішньої поверхні t_c . Температура навколишнього повітря дорівнює t_n . Визначити втрати тепла з 1 м довжини апарата q_l і загальні втрати тепла Q , якщо відомо, що довжина апарата l . Ступінь чорноти зовнішньої стінки апарата взяти $\varepsilon=0,85$. Вихідні дані для рішення задачі вибрати з таблиці 24.

Таблиця 24 – Вихідні дані задачі 4.12

Перша цифра шифру	$t_c, ^\circ\text{C}$	$d, \text{мм}$	Друга цифра шифру	$t_n, ^\circ\text{C}$	$l, \text{м}$
0	190	500	0	20	2,0
1	200	400	1	25	3,0
2	130	350	2	27	4,0
3	140	600	3	18	2,5
4	250	550	4	20	3,6
5	150	800	5	25	4,5
6	240	750	6	15	4,0
7	180	990	7	17	3,4
8	210	840	8	21	2,8
9	140	670	9	18	3,9

Задача 4.13. Трубками радіатора, що має внутрішній діаметр d_l і довжину l , тече вода. Середня температура на внутрішній стінці трубки дорівнює t_{cm} , середня температура води за довжиною дорівнює t_e . Визначити коефіцієнт тепловіддачі від води до стінок трубки α , загальну кількість тепла, що віддається, якщо відомо, що радіатор містить n паралельно включених трубок, а загальні витрати води дорівнюють G . Вихідні дані для рішення задачі вибрати з таблиці 25.

Таблиця 25 – Вихідні дані задачі 4.13

Перша цифра шифру	d_1 , мм	t_{cm} , °C	t_6 , °C	Друга цифра шифру	l , м	n , шт.	G , кг/с
0	50	60	20,2	0	0,5	100	2,0
1	20	90	30,3	1	0,9	125	3,0
2	25	85	20,4	2	1,0	110	1,0
3	30	70	30,5	3	1,8	180	0,9
4	35	85	20,6	4	0,8	260	1,0
5	15	55	30,7	5	0,7	155	0,5
6	25	92	20,8	6	0,8	250	1,1
7	20	88	30,7	7	1,4	130	0,3
8	25	78	20,6	8	2,7	230	2,1
9	30	95	30,5	9	2,9	180	1,2

Задача 4.14. Визначити питомий променистий тепловий потік між двома паралельно розташованими плоскими стінками, що мають температури t_1 і t_2 , ступінь чорноти ε_1 і ε_2 , якщо між ними немає екрана. Визначити q при наявності екрана зі ступенем чорноти (по обидва боки) ε_e . Вихідні дані для рішення задачі взяти з таблиці 26.

Таблиця 26 – Вихідні дані задачі 4.14

Перша цифра шифру	ε_1	ε_2	Друга цифра шифру	t_1 , °C	t_2 , °C	ε_e
0	0,82	0,65	0	850	80	0,045
1	0,62	0,53	1	910	95	0,030
2	0,85	0,47	2	400	77	0,040
3	0,58	0,58	3	380	58	0,050
4	0,61	0,62	4	490	60	0,060
5	0,68	0,76	5	700	55	0,055
6	0,70	0,84	6	810	58	0,048
7	0,63	0,7	7	345	75	0,037
8	0,45	0,68	8	570	81	0,055
9	0,78	0,59	9	290	58	0,029

Задача 4.15. Через плоску стінку товщиною δ , довжиною l і площею F (чи через циліндричну стінку з зовнішнім діаметром d_2 , товщиною δ і довжиною l) передається тепловий потік при стаціонарному режимі. Коефіцієнт теплопровідності стінки λ , температура поверхонь стінки t_{cm1} і t_{cm2} . Визначити поверхневу густину теплового потоку q для плоскої стінки чи лінійну густину теплового потоку q_l для циліндричної стінки і тепловий потік Q через стінку. Вихідні дані зазначено в таблиці 27.

Таблиця 27 – Вихідні дані задачі 4.15

Перша цифра шифру	стінка	δ , мм	l , м	F , м ²	Друга цифра шифру	d_2 , мм	λ , Вт/(м·К)	t_1 , °С	t_2 , °С
0	плоска	4	5	2,2	0	100	24	90	40
1	циліндр.	5	2	-	1	95	45	98	46
2	циліндр.	3	3	-	2	57	37	67	14
3	плоска	2	4	4,5	3	100	0,9	23	-5
4	плоска	7	6	9,6	4	100	0,7	60	20
5	циліндр.	6	5	-	5	133	55	86	12
6	плоска	9	4	4,8	6	100	50	79	21
7	циліндр.	5	3	-	7	273	0,2	99	-8
8	циліндр.	4	2	-	8	219	0,3	39	-9
9	плоска	6	3	6,5	9	100	18	87	22

Задача 4.16. Визначити потужність теплового потоку Q , який передається за рахунок вільної конвекції і випромінювання від поверхні неізоляованого трубопроводу, розташованого вертикально чи горизонтально довжиною l з зовнішнім діаметром d . Відомі ступінь чорноти поверхні ε , температура поверхні t_{cm} , температура зовнішнього повітря t_n .

Таблиця 28 – Вихідні дані задачі 4.16

Перша цифра шифру	Положення	l , м	d , мм	t_1 , °С	Друга цифра шифру	ε	t_n , °С
0	вертикальне	15	95	150	0	0,85	20
1	вертикальне	20	57	260	1	0,90	25
2	горизонтальне	25	89	340	2	0,65	37
3	вертикальне	30	76	90	3	0,48	80
4	горизонтальне	5	219	275	4	0,39	60
5	горизонтальне	12	133	198	5	0,75	50
6	вертикальне	14	108	85	6	0,82	25
7	горизонтальне	22	159	75	7	0,45	-7
8	вертикальне	25	38	243	8	0,73	21
9	горизонтальне	30	45	350	9	0,90	28

Задача 4.17. Визначити коефіцієнт тепловіддачі при вимушеному русі від повітря чи води до поверхні горизонтальної труби, що має діаметр d з боку потоку. Теплоносій рухається із середньою швидкістю ω всередині трубки (чи зовні поперек її під кутом 90°). Прийняти температуру теплоносія рівною t_m , температуру поверхні стінки труби з боку потоку рідини t_{cm} . Вихідні дані зазначено в таблиці 29.

Таблиця 29 – Вихідні дані задачі 4.17

Перша цифра шифру	Теплоносіє	ω , м/с	Де протікає	Друга цифра шифру	d , мм	t_m , °C	t_{cm} , °C
0	повітря	1,5	всередині	0	85	40	25
1	вода	0,20	зовні	1	95	65	30
2	повітря	2,5	всередині	2	100	97	48
3	повітря	3,8	всередині	3	180	48	70
4	вода	0,5	зовні	4	30	60	20
5	повітря	10	всередині	5	75	55	90
6	вода	0,35	зовні	6	80	70	40
7	вода	0,28	всередині	7	145	48	30
8	повітря	25	зовні	8	170	35	50
9	вода	0,37	всередині	9	90	58	110

Заняття № 5

Задача 5.1. Гарячий розчин з температурою 106°C використовується для підігріву холодного розведеного розчину від 15 до 50°C. Концентрований розчин охолоджується до 60°C. Визначити температурний напір для: а) проточної і б) протиточної схем руху.

Відповідь: а) $\Delta t=50,5^\circ\text{C}$; б) $\Delta t=36,8^\circ\text{C}$.

Задача 5.2. У трубчастому підігрівнику потрібно нагріти за 1 годину 1000 кг розчину з теплоємністю 3,3 кДж/(кг · К). Нагрівання ведеться від 20 до 80°C конденсатом, що надходить у підігрівник при температурі 120°C. Коефіцієнт теплопередачі дорівнює 558 Вт/(м² · К). Порівняти необхідні поверхні нагрівання і знайти годинні витрати конденсату при устрої підігрівника за проточною і протиточною схемами, вважаючи, що теплові витрати відсутні. Кінцева різниця температур у підігрівнику в обох випадках повинна бути 20° С.

Відповідь: проточна схема: $F = 2,01 \text{ м}^2$, $G = 2400 \text{ кг/год}$;
протиточна схема: $F = 3,46 \text{ м}^2$, $G=600 \text{ кг/год}$.

Задача 5.3. Визначити параметри точок циклу ДВЗ із підведенням теплоти при постійному об'ємі, якщо відомо, що $P_I=0,78 \text{ бар}$, $t_I=87 \text{ }^\circ\text{C}$, ступінь стиснення $\varepsilon =7,0$ і ступінь підвищення тиску $\lambda=3,2$, робочим тілом є 1 кг сухого повітря, показник адіабати $k=1,4$.

Відповідь: $v_1=1,32 \text{ м}^3/\text{кг}$; $T_1=360 \text{ К}$; $P_2=11,9 \text{ бар}$; $v_2=0,189 \text{ м}^3/\text{кг}$;
 $T_2=780 \text{ К}$; $P_3=37,8 \text{ бар}$; $v_3=0,189 \text{ м}^3/\text{кг}$; $T_3=2496 \text{ К}$;
 $P_4=2,5 \text{ бар}$; $v_4=1,32 \text{ м}^3/\text{кг}$; $T_4=1155 \text{ К}$.

Задача 5.4. Визначити кількість підведеного і відведеного тепла, роботу стиснення, роботу розширення, корисну роботу і ККД циклу попередньої задачі. Порівняти ККД даного циклу з ККД циклу Карно, що протікає в тім же інтервалі температур. Визначити також потужність, якщо витрати повітря 10 кг/год. Прийняти, що теплоємність є постійною.

Відповідь: $q_1=1230 \text{ кДж/кг}$; $q_2=570 \text{ кДж/кг}$; робота стиснення $l=301 \text{ кДж/кг}$; робота розширення $l=962 \text{ кДж/кг}$;
 $l_u=282000 \text{ кДж/кг}$; $N=110 \text{ кВт}$; $t=0,538$; для циклу Карно $\eta_t=0,856$; $\Delta=37\%$.

Задача 5.5. Визначити параметри точок, кількість підведеного і відведеного тепла, ККД, роботу циклу і потужність при витраті повітря 5 кг/с термічного циклу ГТУ з підведенням теплоти при постійному тиску, якщо $P_1=0,93 \text{ бар}$, $t_1=27^\circ\text{C}$, $v_3/v_2=1,5$, $P_2/P_1=4$, робоче тіло – сухе повітря, теплоємності C_p і C_v прийняти постійними.

Відповідь: $v_1=0,923 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_1=0,93 \text{ бар}$; $T_1=300 \text{ К}$; $v_2=0,342 \text{ м}^3/\text{кг}$;
 $P_2=3,73 \text{ бар}$; $T_2=444 \text{ К}$; $v_3=0,513 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_3=3,73 \text{ бар}$;
 $T_3=666 \text{ К}$; $v_4=1,385 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_4=0,95 \text{ бар}$; $T_4=450 \text{ К}$;
 $q_1=223 \text{ кДж/кг}$; $q_2=151 \text{ кДж/кг}$; $l_u=72 \text{ кДж/кг}$; $N=360 \text{ кВт}$.

Задача 5.6. Для циклу ГТУ з підведенням теплоти при постійному об'ємі визначити параметри точок, кількість підведеного тепла, ККД і потужність при витраті повітря 3 кг/с, якщо $P_1=0,98 \text{ бар}$, $t_1=20^\circ\text{C}$, $P_2/P_1=3$, робоче тіло – сухе повітря, теплоємності C_p і C_v прийняти постійними, показник адіабати $k=1,4$.

Відповідь: $P_1=0,98 \text{ бар}$; $T_1=293 \text{ К}$; $v_1=0,857 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_2=2,94 \text{ бар}$;
 $T_2=401 \text{ К}$; $v_2=0,392 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_3=2,94 \text{ бар}$; $T_3=682 \text{ К}$;
 $v_3=0,392 \text{ м}^3/\text{кг}$; $P_4=0,98 \text{ бар}$; $T_4=426 \text{ К}$; $v_4=1,2 \text{ м}^3/\text{кг}$;
 $q_1=201 \text{ кДж/кг}$; $\eta_t=0,333$; $N=200 \text{ кВт}$.

Задача 5.7. У кожухотрубному водонагрівачі тече при постійному тиску вода. Визначити необхідну поверхню теплообміну для нагрівання води, що має витрати G , від температури t_{21} до температури t_{22} , якщо відомо, що коефіцієнт тепловіддачі від теплоносія, що гріє, дорівнює α_1 , а його температура змінюється від t_{11} до t_{12} . Коефіцієнт тепловіддачі від стінки

труби до води дорівнює α_2 , трубки мідні товщиною $\delta=2$ мм і мають коефіцієнт теплопровідності $\lambda=392$ Вт/(м · К). Поверхню теплообмінника визначити при прямоточній і протиточній схемах руху теплоносіїв. Вихідні дані для рішення задачі вибрати з таблиці 30.

Таблиця 30 – Вихідні дані задачі 5.7

Перша цифра шифру	$t_{11},$ °С	$t_{12},$ °С	$t_{21},$ °С	$t_{22},$ °С	Друга цифра шифру	$\alpha_1,$ Вт/(м ² · К)	$\alpha_2,$ Вт/(м ² · К)	$G,$ кг/с
0	250	180	20	90	0	155	2000	0,3
1	300	210	15	85	1	290	2500	0,2
2	120	85	30	70	2	110	3700	0,1
3	90	40	5	35	3	180	1800	0,2
4	135	85	40	60	4	300	1650	0,1
5	150	110	12	90	5	570	1550	0,8
6	200	150	40	85	6	820	1050	0,6
7	150	120	30	75	7	145	2030	0,3
8	95	60	5	45	8	170	131	0,4
9	115	75	10	55	9	210	218	0,7

Задача 5.8. Для ідеального циклу двигуна внутрішнього згорання, заданого значеннями параметрів, наведених у таблиці 31, визначити тиск, питомий об'єм і температуру у всіх характерних точках циклу; роботу і теплоту циклу, а також термічний ККД циклу. Відомі параметри в початковій точці процесу P_1 і t_1 , ступінь стиснення $\varepsilon=v_3/v_2$, ступінь підвищення тиску $\lambda=P_2/P_1$ і ступінь попереднього розширення $\rho=v_2/v_1$. Робоче тіло – 1 кг повітря. Залежність теплоємності від температури вважати лінійною. Зобразити цикл у довільному масштабі на координатах $P-v$ і $T-s$.

Таблиця 31 – Вихідні дані задачі 5.8

Перша цифра шифру	$P_1,$ МПа	$T_1,$ К	Умови підводу теплоти	Друга цифра шифру	ε	$\lambda,$ Вт/(м·К)	$\rho,$ кг/м ³
0	0,110	280	$v=const$	0	7,3	1,8	-
1	0,102	290	$P=const$	1	14,7	-	1,4
2	0,098	300	$v=const$	2	5,7	1,5	-
3	0,089	295	$P=const$	3	12,8	-	1,3
4	0,105	288	$v=const$	4	6,4	1,4	-
5	0,109	305	$P=const$	5	13,7	-	1,3
6	0,111	290	$v=const$	6	6,1	1,6	-
7	0,106	302	$P=const$	7	10,8	-	1,5
8	0,121	289	$v=const$	8	6,9	1,7	-
9	0,135	297	$P=const$	9	13,1	-	1,4

Задача 5.9. Визначити параметри робочого тіла в характерних точках ідеального циклу поршневого двигуна з ізохорно-ізобарним підведенням теплоти (змішаний цикл), якщо відомі тиск P_1 і температура t_1 робочого тіла на початку стиснення. Ступінь стиснення ε , ступінь попереднього розширення ρ , ступінь підвищення тиску λ задано.

Визначити роботу, одержану від циклу, підведену і відведену теплоту, термічний ККД циклу і зміну ентропії окремих процесів циклу. За робоче тіло прийняти повітря, вважаючи його теплоємність у розрахункових інтервалах температур постійною. Побудувати цей цикл у координатах $P-v$ і $T-s$.

Таблиця 32 – Вихідні дані задачі 5.9

Перша цифра шифру	P_1 , МПа	t_1 , °С	Друга цифра шифру	ε	ρ , кг/м ³	λ , Вт/(м·К)
0	0,8	87	0	7	1	3,2
1	0,9	45	1	13	2,2	1
2	0,85	57	2	15	1,4	1,6
3	1	30	3	6	1	3,1
4	0,95	20	4	12	1,4	1
5	1	47	5	14	1,5	1,4
6	1	15	6	16	1,4	1,6
7	0,8	0	7	13	1,3	1,6
8	1	20	8	12	1,3	1,7
9	0,9	30	9	14	2	1

Задача 5.10. Робоче тіло в циклі Карно – 1 кг сухого повітря. Граничні температури робочого тіла в циклі: найбільша t_1 , найменша t_3 (табл. 33). Граничні тиски робочого тіла в циклі: найбільший P_1 , найменший P_3 (табл. 33). Визначити:

- 1) основні параметри робочого тіла в характерних точках циклу;
- 2) кількість теплоти, підведена в циклі;
- 3) кількість теплоти, відведена в циклі;
- 4) корисну роботу, яку виконує робоче тіло за цикл;
- 5) термічний ККД циклу;
- 6) зміну ентропії в ізотермічних процесах циклу.

Побудувати цикл (у масштабі) у координатах $P-v$ і $T-s$.

Таблиця 33 – Вихідні дані задачі 5.10

Перша цифра шифру	$t_1, ^\circ\text{C}$	$t_3, ^\circ\text{C}$	Друга цифра шифру	$P_1, \text{кПа}$	$P_3, \text{кПа}$
0	200	15	0	2	0,16
1	300	18	1	2,8	0,1
2	250	20	2	3	0,15
3	205	17	3	2,5	0,12
4	270	21	4	4	0,125
5	310	25	5	4,2	0,1
6	260	23	6	3,5	0,11
7	310	19	7	2,5	0,13
8	330	25	8	4,8	0,14
9	270	16	9	3	0,17

5 ІНДИВІДУАЛЬНІ РОЗРАХУНКОВІ ЗАВДАННЯ

5.1 Загальні вимоги до виконання розрахункових завдань

Для більш глибокого засвоєння матеріалу курсу кожний студент виконує індивідуальні розрахунки згідно з варіантом, який визначає викладач.

Бали за кожен розрахункову роботу складаються з 3-х частин:

- оцінка за якість розрахунків та оформлення роботи;
- оцінка за строк виконання роботи;
- оцінка за захист роботи – перевірка рівня засвоєння теоретичного матеріалу за темою.

Захист розрахункових робіт здійснюється на лабораторних або практичних заняттях за допомогою тестів. Приклади тестів наведено на сторінці 103.

Індивідуальні роботи оформлюються на окремих аркушах паперу. Обов'язково вказувати прізвище та групу студента, номер варіанта, який задається викладачем. При рішенні задач потрібно обґрунтовувати вибір формул для розрахунків. Обов'язково вказувати одиниці вимірювання усіх величин. Строк подання роботи встановлює викладач.

Для полегшення виконання індивідуальних робіт в посібнику наведені приклади рішення задач.

Завдання № 1 Термодинамічні процеси ідеальних газів. Суміші ідеальних газів

Задача 1. Вважаючи теплоємність газів лінійно залежною від температури, визначити:

- параметри газу в початковому та кінцевому стані (P, V, T),
- зміну внутрішньої енергії та ентропії ($\Delta U, \Delta S$),
- роботу розширення L ,
- теплоту, яка бере участь у процесі, Q .

Побудувати процес на PV - та TS -діаграмах.

Примітка. При виконанні завдання потрібно використовувати дані додатків **A** та **B**.

Вихідні дані наведено в таблиці 34.

Таблиця 34 – Вихідні дані для задачі 1

Перша цифра варіанта	Газ	P_1 , МПа	m , кг	Друга цифра варіанта	Процес	t_1 , °C	t_2 , °C
0	O_2	1	2	0	Ізохорний	2400	400
1	N_2	4	5	1	Ізобарний	2200	300
2	H_2O	2	10	2	Адіабатний	2000	300
3	N_2	3	4	3	Ізохорний	1800	500
4	CO	5	6	4	Ізобарний	1600	400
5	CO_2	6	8	5	Адіабатний	1700	100
6	N_2	8	3	6	Ізохорний	1900	200
7	H_2O	10	12	7	Ізобарний	2100	500
8	O_2	12	7	8	Адіабатний	2300	300
9	CO	7	9	9	Ізохорний	1500	100

Задача 2. Суміш газів складається із n_1 кіломолей азоту та n_2 кіломолей кисню із початковими параметрами: $P_1 = 1,0$ МПа та $T_1 = 1000$ К і розширюється до тиску P_2 . Розширення може проходити за ізотермою та адіабатою. Визначити:

- масу суміші $m_{\text{сум}}$,
- газову постійну суміші $R_{\text{сум}}$,

- початковий об'єм V_1 ,
- кінцеві параметри V_2 та T_2 ,
- роботу розширення L ,
- теплоту процесу Q ,
- зміну ентропії ΔS .

Показник адіабати та теплоємності враховувати постійними і незалежними від температури.

Побудувати процеси на PV - та TS -діаграмах.

Примітка. При виконанні завдання потрібно використовувати дані додатку А.

Вихідні дані наведено в таблиці 35.

Таблиця 35 – Вихідні дані для задачі 2

Перша цифра варіанта	P_2 , МПа	Друга цифра варіанта	n_1	n_2
			кмоль	
0	0,43	0	0,1	0,9
1	0,40	1	0,2	0,8
2	0,35	2	0,3	0,7
3	0,33	3	0,4	0,6
4	0,31	4	0,5	0,5
5	0,47	5	0,6	0,4
6	0,54	6	0,7	0,3
7	0,57	7	0,8	0,2
8	0,62	8	0,9	0,1
9	0,66	9	0,5	0,5

Завдання № 2 h_s -Діаграма водяної пари. Дроселювання

Водяна пара має початкові параметри $P_1 = 5$ МПа та $x_1 = 0,9$. Вона нагрівається при постійному тиску до температури t_2 , а потім дроселюється до тиску P_3 . При тиску P_3 пара попадає до сопла Лаваля, де розширюється до тиску $P_4 = 5$ кПа.

Користуючись h_s -діаграмою, визначити:

- кількість теплоти, яку необхідно підвести до пари для нагрівання її до температури t_2 ;

- зміну внутрішньої енергії на кожному етапі;
- кінцеву температуру t_3 в процесі дроселювання;
- кінцеві параметри та швидкість на виході із сопла;
- витрату пари при розширенні від P_3 до P_4 .

Усі процеси побудувати на hs -діаграмі.

Вихідні дані наведено в таблиці 36.

Таблиця 36 – Вихідні дані

Перша цифра варіанта	P_3 , МПа	Площа перерізу сопла f_{min} , см ²	Друга цифра варіанта	t_2 , °С
0	1,4	10	0	300
1	1,3	20	1	330
2	1,2	30	2	370
3	1,1	40	3	400
4	1,0	50	4	420
5	0,9	60	5	460
6	0,8	70	6	500
7	0,7	80	7	570
8	0,6	90	8	550
9	0,5	100	9	600

Завдання № 3 Теплопередача

Задача 1. Плоска сталевна стінка товщиною δ_1 з теплопровідністю сталі $\lambda_1 = 40$ Вт/(м·К) з однієї сторони омивається газами з коефіцієнтом тепловіддачі α_1 , а з другої сторони стінка ізолювана шаром ізоляції товщиною δ_2 з коефіцієнтом теплопровідності $\lambda_2 = 0,15$ Вт/(м·К). Коефіцієнт тепловіддачі від шару ізоляції до повітря α_2 . Задані також температура газу t_2 та повітря t_n . Визначити:

- густину теплового потоку q ,
- температури t_{cm}' , t_{ui}' та t_{cm}'' .

Вихідні дані наведено в таблиці 37.

Навести рисунок з позначенням температур.

Таблиця 37 – Вихідні дані для задачі 1

Перша цифра варіанта	δ_2 , мм	α_2 , Вт/(м ² ·К)	t_n , °С	Друга цифра варіанта	δ_1 , мм	α_1 , Вт/(м ² ·К)	t_2 , °С
0	10	5	30	0	5	35	350
1	12	6	25	1	6	45	400
2	14	7	20	2	7	40	370
3	16	8	15	3	8	30	350
4	18	9	10	4	9	35	330
5	20	10	5	5	10	25	300
6	22	9	0	6	6	42	380
7	24	8	-5	7	5	30	320
8	26	6	-10	8	3	34	400
9	28	5	-20	9	4	38	280

Задача 2. Повітря рухається всередині труби при температурі t_n та швидкості ω , внутрішній діаметр труби d_1 , товщина стінки труби δ , а теплопровідність стінки $\lambda = 20$ Вт/(м·К).

Зовнішня поверхня труби омивається гарячими газами, температура газів t_2 , коефіцієнт тепловіддачі до труби α_2 . Визначити:

- коефіцієнт тепловіддачі від стінки труби до повітря α_1 ,
- тепловий потік на 1 м довжини труби.

Вихідні дані наведено в таблиці 38. При виконанні завдання потрібно використовувати дані додатків **Е** та **Ж**.

Таблиця 38 – Вихідні дані для задачі 2

Перша цифра варіанта	d_1 , мм	δ , мм	t_n , °С	Друга цифра варіанта	t_2 , °С	α_2 , Вт/(м ² ·К)	ω , м/с
0	70	3	150	0	500	20	10
1	80	5	200	1	550	20	9
2	60	4	180	2	600	40	6
3	40	3	100	3	650	50	8
4	20	2	150	4	700	40	10
5	50	3	200	5	750	60	12
6	80	5	250	6	800	50	14
7	60	4	200	7	780	40	16
8	40	3	150	8	740	30	18
9	20	2	100	9	520	20	20

Завдання № 4 Теплообмінне устаткування

Визначити поверхню нагріву рекуперативного газоповітряного теплообмінника при прямоточній та протиточній схемах руху теплоносіїв, якщо об'ємна витрата повітря при нормальних умовах V_n , середній коефіцієнт теплопередачі від продуктів згорання до повітря K , початкові та кінцеві температури продуктів згорання та повітря відповідно t_1', t_1'', t_2' і t_2'' .

Вихідні дані наведено в таблиці 39.

Зобразити графіки зміни температур теплоносіїв при прямоточній та протиточній схемах руху.

Примітка. При виконанні завдання потрібно використовувати дані додатка **Ж**.

Таблиця 39 – Вихідні дані

Перша цифра варіанта	$V_n \cdot 10^{-3}$, м ³ /годину	K , Вт/(м ² ·К)	Друга цифра варіанта	$t_1', ^\circ\text{C}$	$t_1'', ^\circ\text{C}$	$t_2', ^\circ\text{C}$	$t_2'', ^\circ\text{C}$
0	1	18	0	600	400	20	300
1	2	19	1	625	425	15	325
2	3	20	2	650	450	25	350
3	4	21	3	675	475	30	375
4	5	22	4	700	500	10	400
5	6	23	5	725	525	12	425
6	7	24	6	750	550	18	450
7	8	25	7	775	575	28	475
8	9	26	8	800	600	32	500
9	10	27	9	575	375	8	275

Завдання № 5 Цикл газотурбінної установки

Розглянути цикл газотурбінної установки при $P=\text{const}$, якщо відомо: початковий тиск $P_1=0,1$ МПа; початкова температура $t_1 = 27^\circ\text{C}$; температу-

ра газу перед турбіною t_3 , °C; ступінь підвищення тиску β . Робоче тіло – повітря.

Визначити:

- параметри робочого тіла (P, v, T) в характерних точках циклу;
- кількість підведеної та відведеної теплоти;
- роботу циклу;
- термічний ККД циклу;
- потужність установки.

Побудувати цикл на $P-v$ та Ts -діаграмах.

Вихідні дані наведено в таблиці 40.

Примітка. При виконанні завдання потрібно використовувати дані додатків A та $Ж$.

Таблиця 40 – Вихідні дані

Перша цифра варіанта	t_3 , °C	Витрати газу, G , кг/с	Друга цифра варіанта	$\beta=P_2/P_1$
0	700	35	0	6
1	725	25	1	6,5
3	775	30	2	7
3	775	40	3	7,5
4	700	50	4	8
5	725	60	5	5,5
6	750	70	6	7
7	775	80	7	6,6
8	800	90	8	6
9	825	100	9	7

5.2 Тести для перевірки рівня підготовки до захисту розрахункових робіт

Завдання № 1

I Доповніть вислів

- 1 В ізобарному процесі теплота дорівнює зміні ...
- 2 В ізохорному процесі теплота дорівнює зміні ...
- 3 Кількість теплоти, яку потрібно витратити для нагріву 1 кг газу на 1°C , називається ...
- 4 Кількість теплоти, яку потрібно витратити для нагріву 1 м^3 газу на 1°C , називається ...
- 5 Робота, яку виконує 1 кг газу при підвищенні його температури на 1°C , називається ...
- 6 Приведена теплота, або відношення кількості теплоти до абсолютної температури, називається ...
- 7 У ... процесі робота завжди дорівнює нулю.
- 8 У ... процесі уся теплота, яка підведена до робочого тіла, витрачається на виконання роботи.
- 9 При нагріванні до однакової температури в ізобарному процесі витрачається теплоти ... у порівнянні з ізохорним процесом.
- 10 Усі ідеальні термодинамічні процеси об'єднує ... процес.

II Запишіть код відповіді, який ви вважаєте правильним

- 11 Площа, яка обмежена на PV -діаграмі лінією процесу та крайніми ординатами, еквівалентна:
 - а) зміні внутрішній енергії;
 - б) теплоті процесу;
 - в) роботі процесу;
 - г) зміні ентропії.
- 12 Площа, яка обмежена на TS -діаграмі лінією процесу та крайніми ординатами, еквівалентна:
 - а) зміні внутрішній енергії;
 - б) теплоті процесу;
 - в) роботі процесу;
 - г) зміні ентропії.

III Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

13 Вказати особливості здійснення ідеальних термодинамічних процесів

Тип процесу	Умови здійснення
1) Ізохорний	а) $P=\text{const}$
2) Ізобарний	б) $T=\text{const}$
3) Ізотермічний	в) $V=\text{const}$
4) Адіабатний	г) $C=\text{const}$
5) Політропний	д) $S=\text{const}$
6) Ізоентропний	е) $Q=0$

14 Вказати особливості зображення ідеальних термодинамічних процесів на PV -діаграмі

Тип процесу	Зображення на PV -діаграмі
1) Ізохорний	а) Пряма вертикальна лінія
2) Ізобарний	б) Пряма горизонтальна лінія
3) Ізотермічний	в) Рівнобічна гіпербола
4) Адіабатний	г) Нерівнобічна гіпербола
5) Ізоентропний	д) Логарифмічна лінія

15 Вказати особливості зображення ідеальних термодинамічних процесів на TS -діаграмі

Тип процесу	Зображення на TS -діаграмі
1) Ізохорний	а) Пряма вертикальна лінія
2) Ізобарний	б) Пряма горизонтальна лінія
3) Ізотермічний	в) Рівнобічна гіпербола
4) Адіабатний	г) Нерівнобічна гіпербола
5) Ізоентропний	д) Логарифмічна лінія

16 Вказати характер зв'язку між параметрами ідеальних термодинамічних процесів на TS -діаграмі

Тип процесу	Характер зв'язку між параметрами
1) Ізохорний	а) При збільшенні температури тиск збільшується
2) Ізобарний	б) При збільшенні температури тиск зменшується
3) Ізотермічний	в) При збільшенні температури об'єм збільшується
4) Адіабатний	г) При збільшенні температури об'єм зменшується
5) Політропний	д) При збільшенні тиску об'єм збільшується
	е) При збільшенні тиску об'єм зменшується

17 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Газова постійна	а) Дж
2) Питома ентальпія	б) Дж/кг
3) Питома ентропія	в) Дж/К
4) Масова питома теплоємність	г) Дж/(кг·К)
5) Об'ємна питома теплоємність	д) Дж/(м ³ ·К)
6) Питома кількість теплоти	
7) Повна робота процесу	

Завдання № 2

I Доповніть вислів

- 1 Пар, котрий знаходиться в термічній рівновазі з водою, яка кипить, називається ...
- 2 Суха насичена водяна пара, до якої додатково підведена теплота, називається ...
- 3 Насичена водяна пара, в якій відсутні частини рідкої фази, називається ...
- 4 Пароутворення, яке здійснюється при будь-якій температурі з вільної поверхні рідини або твердого тіла, називається ...
- 5 Процес переходу речовини з газоподібного стану до рідкого, називається ...
- 6 Пароутворення, яке здійснюється як з вільної поверхні рідини, так і по всьому об'ємі, називається ...
- 7 Лінії, які характеризують ізобари та ізотерми, на *h*s-діаграмі в області вологої водяної пари ...
- 8 Процес переходу речовини із рідкого стану до газоподібного, називається ...

II Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

- 9 Вказати кількість величин, які потрібно знати для характеристики стану робочого тіла

Робоче тіло	Кількість величин
1) Вода, яка кипить	а) Одна
2) Суха насичена пара	б) Дві
3) Волога водяна пара	в) Три
4) Перегріта водяна пара	

10 Встановити відповідність лінії та областей на *hs*-діаграмі стану водяної пари

Назва області або лінії	Стан водяної пари
1) Область АКВ	а) Вода
2) Область вище АК	б) Вода, яка кипить
3) Область вище КВ	в) Волога водяна пара
4) Лінія АК	г) Суха водяна пара
5) Лінія КВ	д) Перегріта водяна пара

11 Указати зображення процесів на *hs*-діаграмі водяної пари

Процес	Зображення
1) Дроселювання	а) Вертикальна лінія
2) Ізобарне нагрівання	б) Горизонтальна лінія
3) Адіабатне розширення	в) Логарифмічна лінія

12 Скільки і які величини потрібно знати для побудови точки на *hs*-діаграмі водяної пари

Робоче тіло	Величина
1) Вода, яка кипить	а) Тиск
2) Волога водяна пара	б) Температура
3) Суха водяна пара	в) Питомий об'єм
4) Перегріта водяна пара	г) Ступень сухості

Завдання № 3

I Доповніть вислів

1 Критерій, який характеризує режим руху середовища, називається ...

2 Критерій, який характеризує інтенсивність конвективного теплообміну, називається ...

3 Критерій, який характеризує інтенсивність вільної (природної) конвекції, називається ...

4 Критерій, який характеризує співвідношення товщини динамічного і температурного прикордонних шарів, називається ...

5 Критерій, який характеризує співвідношення перепаду тиску до швидкостного напору, називається ...

II Вкажіть усі види вказаного предмета (явища)

6 Факторами, які визначають вид критеріального рівняння для розрахунку конвективного теплообміну, являються: ...

7 Критеріями, які використовують для опису конвективного теплообміну, являються: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

9 Величина теплового потоку через стінку при стаціонарному режимі та граничних умовах 3-го роду збільшується:

- а) при збільшенні товщини стінки;
- б) при зменшенні товщини стінки;
- в) при збільшенні коефіцієнта тепловіддачі;
- г) при зменшенні коефіцієнта тепловіддачі;
- д) при збільшенні коефіцієнта теплопровідності;
- е) при зменшенні коефіцієнта теплопровідності.

10 Величина теплового потоку через циліндричну стінку при стаціонарному режимі і граничних умовах 1-го роду зменшується:

- а) при збільшенні товщини стінки;
- б) при зменшенні товщини стінки;
- в) при збільшенні коефіцієнта теплопровідності;
- г) при зменшенні коефіцієнта теплопровідності.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

11 Вказати інформацію, яка потрібна для розрахунку критеріїв

Назва критерію	Інформація
1) Рейнольдса	а) Природа середовища
2) Нуссельта	б) Температура середовища
3) Прандтля	в) Швидкість руху середовища
4) Грасгоффа	г) Розмір поверхні (каналу)
	д) Коефіцієнт тепловіддачі
	е) Температура поверхні (каналу)

12 Вказати фактори, які впливають на величини коефіцієнтів

Величина	Фактор
1) коефіцієнт теплопровідності	а) природа середовища
2) коефіцієнт тепловіддачі	б) температура середовища
3) коефіцієнт теплопередачі	в) швидкість руху середовища
	г) товщина стінки
	д) матеріал стінки

Завдання № 4

I Доповніть вислів

1 Величина теплового потоку, яка передається в теплообміннику, зменшується при ... витрати теплоносія.

2 Величина теплового напору теплообмінника більше при ... схемі руху теплоносіїв.

3 Теплообмінник, в якому теплоносіїв віддає тепло акумулюючому пристрою, називається ...

4 Теплообмінник, в якому один теплоносіїв віддає тепло іншому теплоносію через роздільну стінку, називається ...

5 Теплообмінник, в якому теплообмін здійснюється за рахунок змішування теплоносіїв, називається ...

II Вкажіть усі види вказаного предмета (явища)

6 У теплообмінному устаткуванні використовують наступні схеми руху теплоносіїв: ...

7 Розрахунки теплообмінного устаткування можуть бути 2-х наступних типів: ...

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

8 Факторами, від яких залежить величина теплового потоку, котрий передається в теплообміннику, являються:

- а) розміри теплообмінника;
- б) матеріал теплообмінника;
- в) швидкість теплоносіїв;
- г) тип теплоносіїв;
- д) температура теплоносіїв;
- е) витрата теплоносіїв.

9 Інформацією, яка потрібна для розрахунку величини площі теплообмінника, являється:

- а) розміри теплообмінника;
- б) витрата теплоносія;
- в) матеріал теплообмінника;
- г) температури теплоносіїв;
- д) швидкості теплоносіїв;
- е) схема руху теплоносіїв;
- ж) коефіцієнт теплопередачі.

10 Факторами, від яких залежить величина температурного напору теплообмінника, являються:

- а) матеріал стінки теплообмінника;
- б) температура теплоносіїв;
- в) тип теплоносіїв;
- г) витрата теплоносіїв;
- д) схема руху теплоносіїв.

11 Інформацією, яка потрібна для розрахунку величини теплового потоку, з'являються:

- а) тип теплоносія;
- б) масова витрата теплоносія;
- в) об'єм теплоносія;
- г) маса теплоносія;
- д) температури теплоносія;
- е) коефіцієнт теплопередачі.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

12 Вказати рівняння для визначення величини

Величина	Рівняння
1) Тепловий баланс	а) $Q^* = \alpha \cdot F \Delta t_{сер}$
2) Рівняння теплопередачі	б) $G_1 \cdot C_1 (t_1^к - t_1^н) = G_2 \cdot C_2 (t_2^к - t_2^н)$
3) Температурний напір	в) $Q^* = K \cdot F \cdot \Delta t_{сер}$
	г) $\Delta t_{сер} = \frac{\Delta t_B - \Delta t_M}{lg \Delta t_B / \Delta t_M}$

13 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) Густина	а) К
2) Тепловий потік	б) Вт
3) Температурний напір	в) кг/с
4) Масова питома теплоємність	г) м ³ /с
5) Об'ємна питома теплоємність	д) кг/ м ³
6) Масова витрата	е) Дж/(кг·К)
7) Об'ємна витрата	ж) Дж/ (м ³ ·К)

Завдання № 5

I Доповніть вислів

- 1 Робочим тілом, яке виконує корисну роботу в газотурбінній установці (ГТУ), являється ...
- 2 Сопло в ГТУ використовують для збільшення ... робочого тіла.
- 3 Відведення теплоти від робочого тіла в ГТУ здійснюється при постійному ...

II Запишіть код відповіді, яку ви вважаєте правильною

- 4 Ефективність роботи (ККД) вище у ГТУ при підводі теплоти:
 - а) при постійному тиску;
 - б) при постійному об'ємі;
 - в) при постійній температурі.
- 5 На практиці найбільш часто використовують ГТУ при підводі теплоти:
 - а) при постійному тиску;
 - б) при постійному об'ємі.

III Запишіть коди відповідей, які ви вважаєте правильними

- 6 Для підвищення ККД ГТУ використовують наступні методи:
 - а) багато ступінчате стиснення;
 - б) багато ступінчате розширення;
 - в) одно ступінчате підведення теплоти;
 - г) багато ступінчате підведення теплоти.
- 7 Інформацією, яка потрібна для розрахунку кількості підведеної теплоти в циклі ГТУ, являються:
 - а) температури робочого тіла в характерних точках;
 - б) характеристики палива, яке використовують;
 - в) характеристики стадій циклу;
 - г) тип газотурбінної установки.
- 8 Інформацією, яка потрібна для розрахунку основних параметрів робочого тіла в характерних точках циклу ГТУ, являються:
 - а) витрата продуктів згорання;
 - б) розміри газової турбіни;
 - в) характеристики стадій циклу;
 - г) початкові параметри робочого тіла.

9 Інформацією, яка потрібна для розрахунку коефіцієнта корисної дії циклу ГТУ, являються:

- а) витрата продуктів згорання;
- б) температури робочого тіла в характерних точках;
- в) характеристики палива, яке використовують;
- г) спосіб підведення теплоти.

10 Інформацією, яка потрібна для розрахунку потужності циклу ГТУ, являються:

- а) витрати продуктів згорання;
- б) час роботи газотурбінної установки;
- в) характеристики палива, яке використовують;
- г) температури робочого тіла в характерних точках.

IV Встановіть відповідність у вигляді комбінації цифр і літерів

11 Вказати одиниці вимірювання величин

Величина	Одиниця вимірювання
1) ККД	а) Дж
2) Потужність	б) Дж/кг
3) Питома підведена теплота	в) Вт
	г) %

12 Вказати показники роботи циклів ГТУ

Тип циклу ГТУ	Показник
1) Цикл с підводом теплоти при постійному тиску	а) Ступень попереднього розширення робочого тіла
2) Цикл с підводом теплоти при постійному об'ємі	б) Ступінь додаткового підвищення тиску
	в) Ступінь підвищення тиску
	г) Термічний ККД

6 ПИТАННЯ ДЛЯ ПІДГОТОВКИ ДО ІСПИТУ

1 Робоче тіло, види, параметри. Визначення абсолютного тиску робочого тіла.

2 Рівняння Клапейрона. Газова постійна. Суміші ідеальних газів.

- 3 Теплоємність газів: види, залежність від факторів, засоби визначення.
- 4 Внутрішня енергія робочого тіла. Робота розширення газів.
- 5 Перший закон термодинаміки. Ентальпія, її визначення.
- 6 Ентропія. TS -діаграма.
- 7 Другий закон термодинаміки. Кругові термодинамічні процеси.
- 8 Цикл Карно. Поняття термічного ККД.
- 9 Термодинамічні процеси ідеальних газів: ізохорний, ізобарний, ізотермний, адіабатний, політропний.
- 10 Перший закон термодинаміки для потоку газу.
- 11 Витікання газів через отвори. Основні рівняння витікання газів.
- 12 Вплив профілю каналу на швидкість витікання.
- 13 Дроселювання газів.
- 14 Реальні гази, визначення властивостей.
- 15 Водяна пара: PV -, TS - та hS -діаграми.
- 16 Атмосферне повітря: характеристики, hd -діаграма.
- 17 Теплопередача, основні поняття.
- 18 Теплопровідність. Градієнт температури, Рівняння Фур'є. Закон Фур'є (диференціальне рівняння теплопровідності).
- 19 Теплопровідність при стаціонарному режиму та граничних умовах першого роду.
- 20 Теплопровідність при стаціонарному режимі та граничних умовах третього роду (теплопередача).
- 21 Основні положення конвективного теплообміну.
- 22 Моделювання конвективного теплообміну. Числа подібності.
- 23 Вимушений теплообмін: при течії в трубах, при обтіканні труби та пучків труб, при обтіканні поверхні.
- 24 Вільний теплообмін.
- 25 Основні положення випромінювання.
- 26 Закони: Планка, Стефана-Больцмана, Кірхгофа та Ламберта.
- 27 Випромінювання газів.
- 28 Розрахунки теплообміну випромінюванням. Складний теплообмін.
- 29 Розрахунки теплообмінного устаткування.
- 30 Стиснення газів. Поршневий компресор.
- 31 Цикли газотурбінних установок (ГТУ): $P=\text{const}$, $V=\text{const}$, методи підвищення ККД ГТУ.
- 32 Паротурбінні установки (ПТУ): цикл Карно, цикл Ренкіна, методи підвищення ККД ПТУ.
- 33 Двігуни внутрішнього згорання (ДВЗ): $V=\text{const}$, $P=\text{const}$, $P=\text{const}$ та $V=\text{const}$, методи підвищення ККД.

ЛІТЕРАТУРА

- 1 Баскаков, А.П. Теплотехника: учебник для вузов / А.П. Баскаков [и др.]. – 2-е изд., перераб.; под ред. А.П. Баскакова. – М.: Энергоиздат, 1991. – 224 с.
- 2 Хазен, М.М. Теплотехника: учебное пособие / М.М. Хазен [и др.]; под ред. Г.А. Матвеева. – М.: Высш. шк., 1981. – 480 с.
- 3 Щукин, А.А. Теплотехника / А.А. Щукин [и др.]; под ред. И.Н. Сушкина. – М.: Металлургия, 1973. – 480 с.
- 4 Нащокин, В.В. Техническая термодинамика и теплопередача / В.В. Нащокин. – М.: Высш. шк., 1980. – 469 с.
- 5 Гуржий, А.А. Теплотехника / А.А. Гуржий, П.И. Огородников. – К: Издательский дом «Слово», 2003. – 254 с. – ISBN 966-8407-05-9.
- 6 Лабай, В.Й. Тепломасообмін / В.Й. Лабай. – Львів: Тріада Плюс, 2004. – 260 с. – ISBN 5-7763-8829-5.
- 7 Драганов, Б.Х. Теплотехніка / Б.Х. Драганов [та ін.]; за ред. Б.Х. Драганова. – К.: ІНКОС, 2005. – 504 с. – ISBN 966-8347-23-4.
- 8 Ерофеев, В.А. Теплотехника: учебник для вузов / В.А. Ерофеев, П.Д. Семенов, А.С. Пряхин; под ред. В.А. Ерофеева. – М.: ИКЦ «Академкнига», 2006. – 456 с. – ISBN 5-94628-227-1.
- 9 Шоно, С.А. Посібник-довідник до лекційних курсів «Теплотехніка та теплоенергетика» і «Теоретичні основи теплотехніки» / С.А. Шоно, Ю.В. Менафова. – Краматорськ: ДДМА, 2001. – 136 с. – ISBN 5-7763-8552-0.
- 10 Дементий, Л.В. Краткий курс лекций по дисциплине «Теоретические основы теплотехники» / Л.В. Дементий, А.П. Авдеенко. – Краматорск: ДГМА, 2000. – 168 с. – ISBN 5-7763-2051-8.
- 11 Коновалова, С.А. Лабораторный практикум по курсам «Теоретические основы теплотехники», «Теплотехника и теплоэнергетика» / С.А. Коновалова, Ю.В. Менафова, А.П. Авдеенко. – Краматорск: ДГМА, 2005. – 164 с. – ISBN 5-7763-1355-4.
- 12 Дементий, Л.В. Сборник задач по технической термодинамике и теплопередаче / Л.В. Дементий, А.А. Кузнецов, Ю.В. Менафова. – Краматорск: ДГМА, 2002. – 260 с. – ISBN 5-7763-2069-0.

Додаток А

Таблиця А.1 – Фізичні властивості деяких газів

Газ	Хімічна формула	Відносна молекулярна маса, кг/кмоль	Газова постійна, Дж/(кг·К)	Густина газу, кг/м ³
Нітроген	N_2	28	296,8	1,250
Аміак	NH_3	17	488,2	0,771
Ацетилен	C_2H_2	26	320	1,171
Бензол	C_6H_6	78,1	106	-
Бутан	C_4H_{10}	58,1	143	2,673
Водень	H_2	2	4124,3	0,090
Водяна пара	H_2O	18	461,6	0,804
Двоокис азоту	NO_2	46	181	-
Двоокис вуглецю	CO_2	44	189	1,977
Двоокис сірки	SO_2	64,1	130	2,93
Етан	C_2H_6	30,1	277	1,36
Етилен	C_2H_4	28,1	297	1,26
Кисень	O_2	32	259,8	1,429
Метан	CH_4	16	519	0,72
Окис вуглецю	CO	28	296,8	1,250
Повітря	—	28,96	287	1,293
Пропан	C_3H_8	44,1	189	2,02
Пропилен	C_3H_6	42,1	198	1,91
Сірководень	H_2S	34,1	244	1,54
Хлор	Cl_2	70,9	117	3,22
Аргон	Ar	40	208,2	1,784

Додаток Б

Таблиця Б.1 – Середня масова теплоємність газів при постійному тиску, кДж/(кг·К)

$t, ^\circ\text{C}$	O_2	N_2	CO	CO_2	H_2O	SO_2	<i>Повітря</i>
0	0,9148	1,0304	1,0396	0,8148	1,8594	0,607	1,0036
100	0,9282	1,0316	1,0417	0,8658	1,8728	0,636	1,0061
200	0,9353	1,0346	1,0463	0,9102	1,8937	0,662	1,0115
300	0,9500	1,0400	1,0538	0,9487	1,9192	0,687	1,0191
400	0,9651	1,0475	1,0634	0,9826	1,9477	0,708	1,0283
500	0,9793	1,0567	1,0748	1,0128	1,9778	0,724	1,0387
600	0,9927	1,0668	1,0861	1,0396	2,0092	0,737	1,0496
700	1,0048	1,0777	1,0978	1,0639	2,0419	0,754	1,0605
800	1,0157	1,0881	1,1091	1,0852	2,0754	0,762	1,0710
900	1,0258	1,0982	1,1200	1,1045	2,1097	0,775	1,0815
1000	1,0350	1,1078	1,1304	1,1225	2,1436	0,783	1,0907
1100	1,0434	1,1170	1,1401	1,1384	2,1771	0,791	1,0999
1200	1,0509	1,1258	1,1493	1,1530	2,2106	0,795	1,1082
1300	1,0580	1,1342	1,1577	1,1660	2,2429	-	1,1166
1400	1,0647	1,1422	1,1656	1,1782	2,2743	-	1,1242
1500	1,0714	1,1497	1,1731	1,1895	2,3048	-	1,1313
1600	1,0773	1,1564	1,1798	1,1995	2,3346	-	1,1380
1700	1,0831	1,1631	1,1865	1,2091	2,3630	-	1,1443
1800	1,0886	1,1690	1,1924	1,2179	2,3907	-	1,1501
1900	1,0940	1,1748	1,1983	1,2259	2,4166	-	1,1560
2000	1,0990	1,1910	1,2033	1,2334	2,4422	-	1,1610
2100	1,1040	1,1970	1,2080	1,2400	2,4660	-	1,1660
2200	1,1090	1,2010	1,2130	1,2470	2,4900	-	1,1710
2300	1,1140	1,2060	1,2180	1,2530	2,5120	-	1,1760
2400	1,1180	1,2100	1,2220	1,2590	2,5330	-	1,1800
2500	1,1230	1,2140	1,2260	1,2640	2,5540	-	1,1850
2600	1,1270	1,2160	1,2310	1,2710	2,5740	-	1,1890
2700	1,1310	1,2220	1,2350	1,2750	2,5940	-	1,1030
2800	1,1350	1,2260	1,2380	1,2840	2,6120	-	1,1970
2900	1,1390	1,2310	1,2420	1,2880	2,6300	-	1,2010
3000	1,1430	1,2350	1,2450	1,2920	-	-	1,2060

Таблиця Б.2 – Середня масова теплоємність газів при постійному об'ємі, кДж/(кг·К)

$t, ^\circ\text{C}$	O_2	N_2	CO	CO_2	H_2O	SO_2	Повітря
0	0,6548	0,7352	0,7427	0,6259	1,398	0,477	0,7164
100	0,6632	0,7365	0,7448	0,677	1,4114	0,507	0,7193
200	0,6753	0,7394	0,7494	0,7214	1,4323	0,532	0,7243
300	0,6900	0,7448	0,7570	0,7599	1,4574	0,557	0,7319
400	0,7051	0,7524	0,7666	0,7938	1,4863	0,578	0,7415
500	0,7193	0,7616	0,7775	0,8240	1,5160	0,595	0,7519
600	0,7827	0,7716	0,7892	0,8508	1,5474	0,607	0,7624
700	0,7448	0,7821	0,8009	0,8746	1,5805	0,624	0,7733
800	0,7557	0,7926	0,8122	0,8964	1,6140	0,632	0,7842
900	0,7658	0,8030	0,8231	0,9157	1,6483	0,645	0,7942
1000	0,7750	0,8127	0,8336	0,9332	1,6823	0,653	0,8039
1100	0,7834	0,8219	0,8432	0,9496	1,7158	0,662	0,8127
1200	0,7913	0,8307	0,8566	0,9638	1,7488	0,666	0,8215
1300	0,7984	0,8390	0,8608	0,9772	1,7815	-	0,8294
1400	0,8051	0,8470	0,8688	0,9893	1,8129	-	0,8369
1500	0,8114	0,8541	0,8763	1,0006	1,8434	-	0,8441
1600	0,8173	0,8612	0,8830	1,0107	1,8728	-	0,8508
1700	0,8231	0,8675	0,8893	1,0203	1,9016	-	0,8570
1800	0,8286	0,8738	0,8956	1,0291	1,9293	-	0,8633
1900	0,8340	0,8792	0,9014	1,0371	1,9552	-	0,8688
2000	0,8390	0,8940	0,9064	1,0446	1,9804	-	0,8742
2100	0,8440	0,9000	0,9120	1,0520	2,0050	-	0,8790
2200	0,8490	0,9050	0,9160	1,0580	2,0280	-	0,8840
2300	0,8540	0,9090	0,9210	1,0640	2,0500	-	0,8890
2400	0,8580	0,9140	0,9250	1,0700	2,0720	-	0,8930
2500	0,8630	0,9180	0,9290	1,0750	2,0930	-	0,8970
2600	0,8680	0,9200	0,9310	1,0800	2,1130	-	0,9000
2700	0,8720	0,9230	0,9340	1,0840	2,1320	-	0,9030
2800	0,8750	0,9260	0,9360	1,0890	2,1510	-	0,9060
2900	0,8780	0,9290	0,9390	1,0930	2,1680	-	0,9080
3000	0,8810	0,9310	0,9410	1,0970	-	-	0,9110

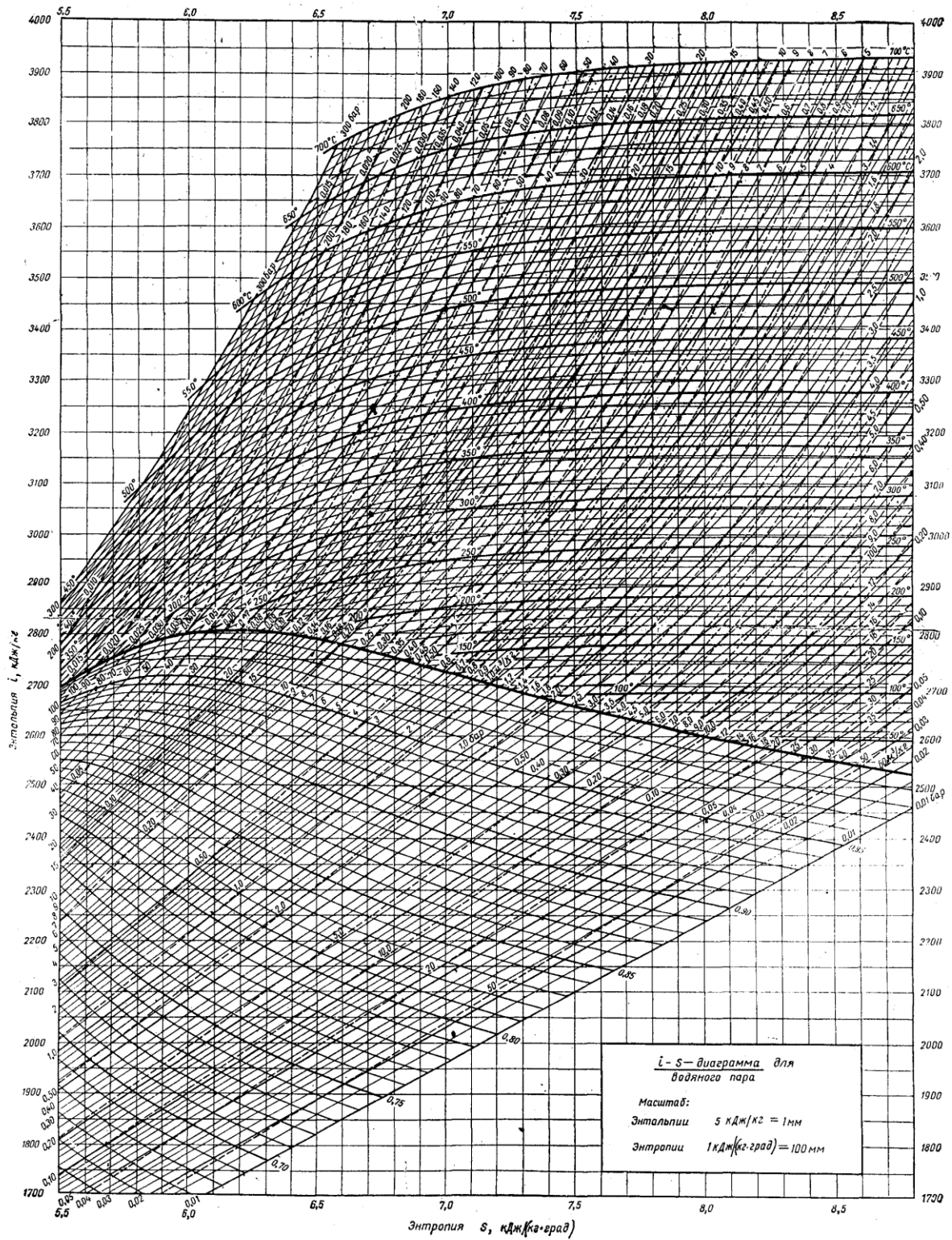
Додаток В

Таблиця В.1 – Інтерполяційні формули для розрахунку середньої масової теплоємності газів

Газ	Масова теплоємність, кДж/(кг·К)
В межах від 0 до 1000°C	
O_2	$C_p = 0,9127 + 0,00012724 t_{cep}$
	$C_v = 0,6527 + 0,00012724 t_{cep}$
N_2	$C_p = 1,0258 + 0,00008382 t_{cep}$
	$C_v = 0,7289 + 0,00008382 t_{cep}$
CO	$C_p = 1,0304 + 0,00009575 t_{cep}$
	$C_v = 0,7335 + 0,00009575 t_{cep}$
<i>Повітря</i>	$C_p = 0,9952 + 0,00009349 t_{cep}$
	$C_v = 0,7084 + 0,00009349 t_{cep}$
H_2O	$C_p = 1,8401 + 0,00029278 t_{cep}$
	$C_v = 1,3783 + 0,00029278 t_{cep}$
SO_2	$C_p = 0,6314 + 0,00015541 t_{cep}$
	$C_v = 0,5016 + 0,00015541 t_{cep}$
В межах від 0 до 1500°C	
H_2	$C_p = 14,2494 + 0,00059574 t_{cep}$
	$C_v = 10,1241 + 0,00059574 t_{cep}$
CO_2	$C_p = 0,8725 + 0,00024053 t_{cep}$
	$C_v = 0,6837 + 0,00024053 t_{cep}$

Додаток Г

hs-Діаграма водяної пари



Зак. 151

Рисунок Г.1 – hs-Діаграма водяної пари

Додаток Д

*Таблиця Д.1 - Суха насичена пара і вода на кривій насичення
(у залежності від температури)*

$t, ^\circ\text{C}$	$P_n, \text{МПа}$	$\nu', \text{м}^3/\text{кг}$	$\nu'', \text{м}^3/\text{кг}$	$\rho, \text{кг}/\text{м}^3$	$h', \text{кДж}/\text{кг}$	$h'', \text{кДж}/\text{кг}$	$r, \text{кДж}/\text{кг}$	$s', \text{кДж}/\text{кгК}$	$s'', \text{кДж}/\text{кгК}$
0	0,0006108	0,0010002	206,3	0,004847	0	2500,8	2500,8	0	9,1644
10	0,0012271	0,0010004	106,42	0,009398	42,04	2519,2	2477,3	0,1511	8,8995
20	0,002337	0,0010018	57,84	0,01729	83,9	2537,2	2453,4	0,2964	8,6663
30	0,004241	0,0010044	32,93	0,03036	125,69	2555,6	2430	0,4367	8,4523
40	0,007375	0,0010079	19,55	0,05115	167,51	2573,6	2406,1	0,5723	8,256
50	0,012335	0,0010121	12,05	0,08302	209,3	2591,6	2382,3	0,7038	8,0751
60	0,01992	0,0010171	7,678	0,1302	251,12	2609,2	2358	0,8311	7,9084
70	0,03116	0,0010228	5,045	0,1982	292,99	2626,4	2333,3	0,955	7,7544
80	0,4736	0,001029	3,409	0,2933	334,94	2643,1	2308,2	1,0752	7,6116
90	0,07011	0,0010359	2,361	0,4235	376,98	2659,5	2282,5	1,1924	7,4785
100	0,10132	0,0010435	1,673	0,5977	419,1	2675,8	2256,7	1,3071	7,3545
120	0,19854	0,0010603	0,8917	1,122	503,7	2706,3	2202,7	1,5278	7,1289
140	0,3614	0,0010798	0,5087	1,966	589,1	2734	2144,9	1,7392	6,9304
160	0,618	0,0011021	0,3068	3,259	675,3	2757,8	2082,5	1,9427	6,7508
180	1,0027	0,0011275	0,1939	5,157	763,3	2778,4	2015,1	2,1395	6,5858
200	1,555	0,0011565	0,1272	7,863	852,4	2793	1940,6	2,3308	6,4318
220	2,3202	0,0011900	0,08606	11,62	943,7	2801,4	1857,7	2,5179	6,2848
240	3,348	0,0012291	0,05967	16,76	1037,5	2803,1	1765,6	2,7022	6,1425
260	4,694	0,0012755	0,04215	23,72	1135	2796,4	1661,3	2,8851	6,0014
280	6,419	0,0013321	0,03013	33,19	1236,8	2779,6	1542,8	3,0685	5,8573
300	8,592	0,0014036	0,02164	46,21	1344,8	2749,1	1404,3	3,2548	5,7049
320	11,28	0,001499	0,01545	64,74	1462	2699,6	1237,6	3,4495	5,5354
330	12,864	0,001562	0,01297	77,09	1526,1	2665,7	1139,6	3,5521	5,4412
340	14,608	0,001639	0,01078	92,77	1594,8	2621,8	1027	3,6605	5,3361
350	16,537	0,001741	0,008805	113,6	1671,4	2564,6	893	3,7786	5,2117
360	18,674	0,001894	0,006943	144,1	1761,4	2481,1	719,7	3,9163	5,053
370	21,053	0,00222	0,00493	202,4	1892,4	2330,8	438,4	4,1135	4,7951
474	22,087	0,0028	0,00347	288	2031,9	2147	114,7	4,3258	4,5029

Таблиця Д.2 - Суха насичена пара і вода на кривій насичення
(у залежності від тиску)

P , МПа	t_n , °C	v' , м ³ /кг	v'' , м ³ /кг	ρ , кг/м ³	h' , кДж/кг	h'' , кДж/кг	r , кДж/кг	s' , кДж/кгК	s'' , кДж/кгК
0,002	17,486	0,001	67,24	0,0149	73,4	2533,1	2459,7	0,2603	8,7227
0,004	29,95	0,001	34,93	0,0286	121,33	2553,7	2432,3	0,4225	8,4737
0,006	36,17	0,001	23,77	0,0421	151,49	2567,1	2415,6	0,5209	8,3297
0,008	41,53	0,001	18,13	0,0552	173,89	2576,4	2402,5	0,5919	8,2273
0,010	45,82	0,001	14,7	0,0681	191,84	2583,9	2392,1	0,6496	8,1494
0,020	60,08	0,001	7,652	0,1307	251,48	2609,2	2357,7	0,8324	7,9075
0,03	69,12	0,001	5,232	0,1911	289,3	2624,6	2335,3	0,9441	7,7673
0,04	75,87	0,001	3,999	0,2501	317,62	2636,3	2318,7	1,0261	7,671
0,05	81,33	0,001	3,243	0,3083	340,53	2645,2	2304,7	1,0912	7,5923
0,06	85,94	0,001	2,734	0,3658	359,9	2653,1	2293,2	1,1453	7,5313
0,08	93,5	0,001	2,089	0,4787	391,75	2665,3	2273,5	1,2331	7,4342
0,10	99,62	0,001	1,696	0,5896	417,47	2674,9	2257,5	1,3026	7,3579
0,12	104,8	0,001	1,43	0,6992	439,34	2683	2243,6	1,361	7,2972
0,16	113,31	0,0011	1,092	0,916	475,41	2696,3	2220,8	1,455	7,2017
0,2	120,23	0,0011	0,886	1,129	504,74	2706,8	2202	1,5306	7,1279
0,3	133,54	0,0011	0,6055	1,652	561,7	2725,5	2163,8	1,6716	6,9922
0,4	143,62	0,0011	0,4623	2,163	604,3	2738,7	2134,1	1,7766	6,8969
0,5	151,84	0,0011	0,3749	2,667	640,1	2748,9	2108,7	1,8605	6,8221
0,6	158,84	0,0011	0,3156	3,169	670,6	2756,9	2086,3	1,9311	6,7609
1	179,88	0,0011	0,1945	5,143	762,4	2777,8	2015,3	2,1383	6,5867
2	212,36	0,0012	0,0996	10,04	908,6	2799,2	1890,7	2,4471	6,3411
3	233,83	0,0012	0,0666	15,01	1009,4	2803,1	1794,7	2,6455	6,1859
4	250,33	0,0013	0,0498	20,09	1087,5	2800,6	1713,2	2,7965	6,0689
5	263,91	0,0013	0,0394	25,39	1154,2	2793,9	1639,6	2,921	5,9739
6	275,56	0,0013	0,0324	30,84	1213,9	2784,4	1570,5	3,0276	5,8894
7	285,8	0,0014	0,0274	36,53	1267,6	2772,3	1504,7	3,1221	5,8143
8	294,98	0,0014	0,0235	42,52	1317,3	2758,6	1441,2	3,2079	5,7448
9	303,31	0,0014	0,0205	48,8	1363,9	2742,6	1378,8	3,2866	5,6783
10	310,96	0,0015	0,018	55,47	1407,9	2724,8	1316,9	3,3601	5,6147
11	318,04	0,0015	0,016	62,62	1450,2	2705,2	1255	3,4297	5,5528
12	324,64	0,0015	0,0143	70,15	1491,1	2684,6	1193,5	3,4966	5,493
13	330,81	0,0016	0,0128	78,22	1531,3	2662,3	1131,1	3,5606	5,4333
14	330,63	0,0016	0,0115	87,04	1570,8	2637,9	1067	3,6233	5,3731
16	347,32	0,0017	0,0093	107,3	1649,6	2581,7	932,1	3,7456	5,2478
18	356,96	0,0018	0,0075	133,2	1732,2	2510,6	778,4	3,8708	5,1054
20	365,71	0,002	0,0059	170,5	1826,8	2410,3	583,4	4,0147	4,928
22	373,7	0,0027	0,0037	272,5	2016	2168	152	4,303	4,591

Додаток Е

Таблиця Е.1 – Критеріальні рівняння конвективного теплообміну

Вид теплообміну	Сфера застосування	Критеріальні рівняння
Вимушений рух		
Течія рідини в трубах	$Re < 2000$	$Nu = 0,15 Re^{0,33} Pr^{0,43} Gr^{0,1} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Течія повітря в трубах	$Re < 2000$	$Nu = 0,13 Re^{0,33} Gr^{0,1}$
Течія рідини в трубах	$Re > 10000$	$Nu = 0,021 Re^{0,8} Pr^{0,43} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Течія газу в трубах	$Re > 10000$	$Nu = 0,018 Re^{0,8}$
Поперечне обтікання труби рідиною	$Re < 1000$	$Nu = 0,5 Re^{0,5} Pr^{0,38} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Поперечне обтікання труби повітрям	$Re < 1000$	$Nu = 0,43 Re^{0,5}$
Поперечне обтікання труби рідиною	$Re > 1000$	$Nu = 0,25 Re^{0,6} Pr^{0,38} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Поперечне обтікання труби повітрям	$Re > 1000$	$Nu = 0,216 Re^{0,6}$
Обтікання пластини рідиною	$Re < 100000$	$Nu = 0,76 Re^{0,5} Pr^{0,43} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Обтікання пластини повітрям	$Re < 100000$	$Nu = 0,66 Re^{0,5}$
Обтікання пластини рідиною	$Re > 100000$	$Nu = 0,037 Re^{0,8} Pr^{0,43} (Pr/Pr_{ct})^{0,25}$
Обтікання пластини повітрям	$Re > 100000$	$Nu = 0,032 Re^{0,8}$
Природна конвекція		
Природна конвекція	$Gr Pr < 500$	$Nu = 1,18 (Gr Pr)^{0,125}$
Природна конвекція	$500 \leq Gr Pr < 2 \cdot 10^7$	$Nu = 0,54 (Gr Pr)^{0,25}$
Природна конвекція	$Gr Pr \geq 2 \cdot 10^7$	$Nu = 0,135 (Gr Pr)^{0,33}$

Додаток Ж

Таблиця Ж.1 – Фізичні параметри сухого повітря при тиску

101325 Па

<i>T</i> , К	ρ , кг/м ³	C_p , кДж/(кг·К)	λ , 10 ⁻² , Вт/(м·К)	ν , 10 ⁻⁶ , м ² /с	<i>Pr</i>
263	1,342	1,009	2,361	12,43	0,712
273	1,293	1,005	2,442	13,28	0,707
283	1,247	1,005	2,512	14,16	0,705
293	1,205	1,005	2,593	15,06	0,703
303	1,165	1,005	2,675	16,00	0,701
313	1,128	1,005	2,756	16,96	0,699
323	1,093	1,005	2,826	17,95	0,698
333	1,060	1,005	2,896	18,97	0,696
343	1,029	1,009	2,966	20,02	0,694
353	1,000	1,009	3,047	21,09	0,692
373	0,946	1,009	3,210	23,13	0,688
393	0,898	1,009	3,338	25,45	0,686
413	0,854	1,013	3,489	27,80	0,684
433	0,815	1,017	3,640	30,09	0,682
453	0,779	1,021	3,780	32,49	0,681
473	0,746	1,026	3,931	34,85	0,680
573	0,615	1,047	4,606	48,33	0,674
673	0,524	1,068	5,21	63,09	0,678
773	0,456	1,093	5,74	79,38	0,687
873	0,404	1,114	6,22	96,89	0,699
973	0,362	1,135	6,71	115,4	0,706
1073	0,329	1,156	7,18	134,8	0,713
1173	0,301	1,172	7,63	155,1	0,717
1373	0,257	1,198	8,50	199,3	0,722
1473	0,239	1,210	9,15	223,7	0,724

Додаток И

Таблиця К.1 – Фізичні властивості води на лінії насичення

T, K	$\rho, \text{кг/м}^3$	$C_p, \text{кДж/(кг}\cdot\text{К)}$	$\lambda, 10^{-2}, \text{Вт/(м}\cdot\text{К)}$	$\nu, 10^{-6}, \text{м}^2/\text{с}$	Pr	$\beta, 10^{-4}, \text{К}^{-1}$
273	999,9	4,212	0,551	1,789	13,67	-0,63
283	999,7	4,191	0,575	1,306	9,52	+0,70
293	998,2	4,183	0,599	1,006	7,02	1,82
303	995,7	4,174	0,618	0,805	5,42	3,21
313	992,2	4,174	0,634	0,659	4,31	3,87
323	988,1	4,174	0,648	0,556	3,54	4,49
333	983,2	4,178	0,659	0,478	2,98	5,11
343	977,8	4,187	0,668	0,415	2,55	5,70
353	971,8	4,195	0,675	0,365	2,21	6,32
363	965,3	4,208	0,680	0,326	1,95	6,95
373	958,4	4,220	0,683	0,295	1,75	7,52
383	951,0	4,233	0,685	0,272	1,60	8,08
393	943,1	4,250	0,686	0,252	1,47	8,64
403	934,8	4,266	0,686	0,233	1,36	9,19
413	926,1	4,287	0,685	0,217	1,26	9,72
433	907,4	4,346	0,683	0,191	1,10	10,7
453	886,9	4,417	0,675	0,173	1,00	11,9
473	863,0	4,505	0,663	0,158	0,93	13,3
493	840,3	4,614	0,645	0,148	0,89	14,8
513	813,6	4,756	0,628	0,141	0,87	16,8
533	784,0	4,949	0,605	0,135	0,87	19,6
553	750,7	5,229	0,575	0,131	0,90	23,7
573	712,5	5,736	0,540	0,128	0,97	29,2
593	667,1	6,473	0,506	0,128	1,11	38,2
613	610,1	8,163	0,457	0,127	1,39	53,4
633	528,0	13,984	0,395	0,126	2,35	109

Навчальне видання

**КОНОВАЛОВА Світлана Олексіївна
ДЕМЕНТІЙ Лариса Володимирівна**

**ОРГАНІЗАЦІЯ САМОСТІЙНОЇ РОБОТИ СТУДЕНТА
З ДИСЦИПЛІНИ «ТЕОРЕТИЧНІ ОСНОВИ ТЕПЛОТЕХНІКИ»**

для технічних спеціальностей денної форми навчання

Редактор

І.І. Дьякова

Верстка

О.П. Ордіна

87/2007. Підп. до друку _____. Формат 60 x 84/16.
Папір офсетний. Ум. друк. арк. 7,75. Обл.-вид. арк. 5,64.
Тираж 500 прим. Зам. № _____

Видавець і виготівник
«Донбаська державна машинобудівна академія»
84313, м. Краматорськ, вул. Шкадінова, 72.

Свідоцтво про внесення суб'єкта видавничої справи до державного реєстру
серія ДК № 1633 від 24.12.2003 р.