

Федеральное агентство по образованию
Государственное образовательное учреждение высшего
профессионального образования
«Ивановский государственный энергетический
университет имени В.И.Ленина»

Кафедра теоретических основ теплотехники

**ИССЛЕДОВАНИЕ ТЕПЛОПЕРЕДАЧИ
В РЕКУПЕРАТИВНОМ ТЕПЛООБМЕННОМ
АППАРАТЕ НА ИМИТАЦИОННОЙ МОДЕЛИ**

*Методические указания
к выполнению лабораторной работы*

Иваново 2010

Составители: В.В. БУХМИРОВ

Т.Е. СОЗИНОВА

Редактор Д.В. РАКУТИНА

Методические указания содержат описание экспериментальной установки, методику проведения эксперимента, а также расчетные формулы, необходимые для обработки результатов опыта. Предназначены для студентов, обучающихся по специальностям теплотехнического профиля 140101, 140103, 140104, 140106 и 220301 и изучающих курс «Тепломассообмен» или «Теплотехника».

Утверждены цикловой методической комиссией ТЭФ

Рецензент

кафедра теоретических основ теплотехники ГОУ ВПО «Ивановский государственный энергетический университет имени В.И.Ленина»

1. Задание

1. Экспериментально найти коэффициент теплопередачи в рекуперативном теплообменном аппарате типа «труба в трубе».

2. Рассчитать коэффициент теплопередачи, используя критериальные формулы для определения коэффициентов теплоотдачи от теплоносителей к стенкам теплообменного аппарата.

3. Сравнить экспериментальное и расчетное значения коэффициента теплопередачи в теплообменнике типа «труба в трубе».

2. Основы теории

Для теплового расчета рекуперативного теплообменника используют следующие основные уравнения:

а) уравнение теплового баланса

$$Q_1 = Q_2 + Q_{\text{пот}}, \quad (1)$$

которое в развернутом виде для однофазных теплоносителей без учета тепловых потерь ($Q_{\text{пот}} = 0$) принимает вид

$$Q = G_1 \cdot c_{p1} \cdot (T_1' - T_1'') = G_2 \cdot c_{p2} \cdot (T_2'' - T_2'); \quad (2)$$

б) уравнение теплопередачи

$$Q = k \cdot \overline{\Delta T} \cdot F. \quad (3)$$

В формулах (1) ÷ (3): Q_1 – количество теплоты, отдаваемое горячим теплоносителем в единицу времени, Вт; Q_2 – количество теплоты, получаемое холодным теплоносителем в единицу времени, Вт; $Q_{\text{пот}}$ – потери теплоты в окружающую среду, Вт; G_1 и G_2 – массовые расходы горячего и холодного теплоносителей, кг/с; c_{p1} и c_{p2} – массовые изо-

барные теплоемкости горячего и холодного теплоносителей, Дж/(кг·К); T_1' и T_1'' – температуры горячего теплоносителя на входе и выходе из теплообменника, °С; T_2' и T_2'' – температуры холодного теплоносителя на входе и выходе из теплообменника, °С; k – коэффициент теплопередачи, Вт/(м²·К); $\overline{\Delta T}$ – средняя разность температур между горячим и холодным теплоносителями (средний температурный напор), °С; F – площадь поверхности теплообмена, м².

Расходы теплоносителей рассчитывают по уравнению неразрывности:

$$G = \rho \cdot \overline{w} \cdot f, \quad (4)$$

где ρ – плотность теплоносителя, кг/м³; \overline{w} – средняя скорость теплоносителя, м/с; f – площадь поперечного сечения канала для прохода теплоносителя, м².

Площадь поперечного сечения канала рассчитывают по формулам:

— круглая одиночная труба с внутренним диаметром $d_{\text{вн}}$

$$f = \frac{\pi \cdot d_{\text{вн}}^2}{4}; \quad (5)$$

— кольцевой канал теплообменника типа «труба в трубе»

$$f = \frac{\pi \cdot D_{\text{вн}}^2}{4} - \frac{\pi \cdot d_{\text{нар}}^2}{4}, \quad (6)$$

где $D_{\text{вн}}$ – внутренний диаметр наружной трубы, м; $d_{\text{нар}}$ – наружный диаметр внутренней трубы, м.

Плотность и удельную теплоемкость теплоносителя находят по справочным таблицам [2] при средней температуре теплоносителя:

$$T = \frac{T' + T''}{2}, \quad (7)$$

где T' и T'' – температуры теплоносителя на входе и выходе из теплообменного аппарата, °С.

Уравнение теплового баланса для однофазных теплоносителей (2) можно записать в виде

$$W_1 \cdot \delta T_1 = W_2 \cdot \delta T_2 \text{ или } \delta T_2 / \delta T_1 = W_1 / W_2, \quad (8)$$

где $W_1 = G_1 \cdot c_{p1}$ и $W_2 = G_2 \cdot c_{p2}$ – расходные теплоемкости (водяные эквиваленты) горячего и холодного теплоносителей, Вт/К; $\delta T_1 = T_1' - T_1''$ и $\delta T_2 = T_2'' - T_2'$ – изменение температур горячего и холодного теплоносителей в теплообменном аппарате, °С.

Температура теплоносителей вдоль поверхности теплообмена изменяется по экспоненциальному закону. При этом из соотношений (8) следует обратная пропорциональная зависимость между водяными эквивалентами и изменениями температуры теплоносителей вдоль поверхности теплообмена (см. рис. 1 и рис. 2):

если $W_1 > W_2$, то $\delta T_1 < \delta T_2$;

если $W_1 < W_2$, то $\delta T_1 > \delta T_2$.

При противоточной схеме движения теплоносителей (рис. 2) выпуклость кривых изменения температуры теплоносителей направлена в сторону большего водяного эквивалента, т.е. в сторону теплоносителя с меньшим изменением температуры.

Среднюю разность температур для прямоточной и противоточной схем движения теплоносителей рассчитывают по формулам:

$$\overline{\Delta T_a} = \frac{\Delta T_{\max} + \Delta T_{\min}}{2}, \text{ если } \Delta T_{\max} / \Delta T_{\min} \leq 2; \quad (9)$$

или

$$\overline{\Delta T_l} = \frac{\Delta T_{\max} - \Delta T_{\min}}{\ln \frac{\Delta T_{\max}}{\Delta T_{\min}}}, \text{ если } \Delta T_{\max} / \Delta T_{\min} > 2, \quad (10)$$

где ΔT_{\max} и ΔT_{\min} – максимальная и минимальная разности температур теплоносителей (см. рис.1 и рис.2), °С; ΔT_a – среднеарифметическая разность температур, °С; ΔT_l – среднелогарифмическая разность температур, °С.

У теплообменного аппарата, установленного на лабораторном стенде, для внутренней трубы выполняется условие $d_{\text{нар}}/d_{\text{вн}} < 2$, поэтому коэффициент теплопередачи рассчитывают по формуле теплопередачи через плоскую стенку:

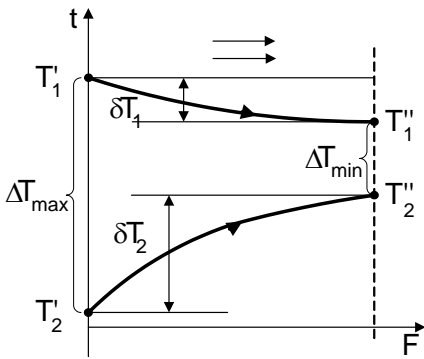
$$k = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_2}}, \quad (11)$$

где α_1 – коэффициент теплоотдачи от горячего теплоносителя к стенке, Вт/(м²·К); δ – толщина стенки, м; λ – коэффициент теплопроводности материала стенки, Вт/(м·К); α_2 – коэффициент теплоотдачи от стенки к холодному теплоносителю, Вт/(м²·К).

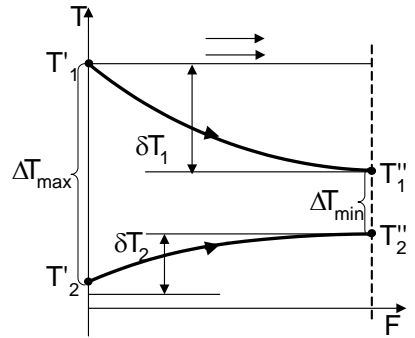
Коэффициенты теплоотдачи α_1 и α_2 рассчитывают по критериальным формулам для вынужденного движения флюида в трубах и каналах [1]. При движении жидкостей и газов в трубах и каналах форма критериального уравнения зависит от режима движения жидкости. В общем случае критериальное уравнение, имеет вид

$$Nu = f(Gr, Re, Pr...), \quad (12)$$

где Nu, Gr, Re, Pr – критерии подобия.

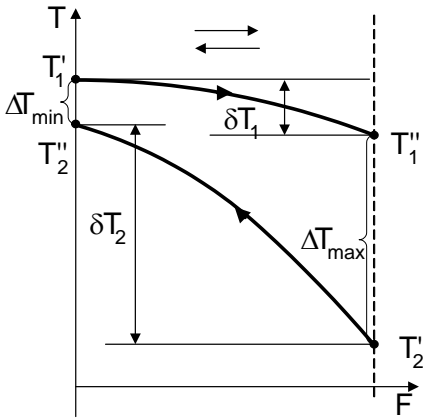


а) $W_1 > W_2$

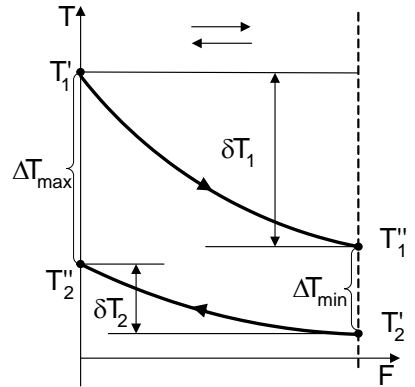


б) $W_1 < W_2$

Рис. 1. Изменение температур горячего и холодного теплоносителей вдоль поверхности теплообмена при прямоточной схеме движения в зависимости от соотношения их водяных эквивалентов



а) $W_1 > W_2$



б) $W_1 < W_2$

Рис. 2. Изменение температуры горячего и холодного теплоносителей вдоль поверхности теплообмена при противоточной схеме движения в зависимости от соотношения их водяных эквивалентов

Критерий Нуссельта

$$\text{Nu} = \frac{\alpha \cdot R_0}{\lambda}, \quad (13)$$

где α – коэффициент теплоотдачи, Вт/(м²·К); R_0 – определяющий (характерный) размер, м; λ – коэффициент теплопроводности текучей среды, Вт/(м·К).

Критерий Грасгофа

$$\text{Gr} = \frac{g \cdot R_0^3}{\nu^2} \beta \cdot \Delta T, \quad (14)$$

где $g = 9,8 \text{ м/с}^2$ – ускорение свободного падения; ν – кинематический коэффициент вязкости текучей среды, м²/с; β – коэффициент объемного расширения флюида, 1/К; ΔT – модуль разности температур между стенкой и флюидом, °С.

Коэффициент объемного расширения капельных жидкостей приведен в справочных таблицах [2] в зависимости от температуры флюида, а для газов его рассчитывают по формуле

$$\beta = \frac{1}{T_0}, \quad (15)$$

где T_0 – определяющая температура флюида, К.

Критерий Рейнольдса

$$\text{Re} = \frac{w_0 \cdot R_0}{\nu}, \quad (16)$$

где w_0 – определяющая (характерная) скорость, м/с; R_0 – определяющий (характерный) размер, м.

Критерий Прандтля

$$\text{Pr} = \frac{\nu}{a}, \quad (17)$$

где ν – кинематический коэффициент вязкости текучей среды, $\text{м}^2/\text{с}$; a – коэффициент температуропроводности флюида, $\text{м}^2/\text{с}$.

При движении жидкостей и газов в трубах и каналах существуют ламинарный ($\text{Re}_{f,d} \leq 2300$), турбулентный ($\text{Re}_{f,d} \geq 10^4$) и переходный от ламинарного к турбулентному ($2300 < \text{Re}_{f,d} < 10^4$) режимы течения флюида.

Средний коэффициент теплоотдачи при ламинарном вязкостно-гравитационном режиме течения ($\text{Re}_{f,d} \leq 2300$) может быть рассчитан по критериальному уравнению, полученному М. А. Михеевым:

$$\overline{\text{Nu}}_{f,d} = 0,15 \cdot \text{Re}_{f,d}^{0,33} \cdot \text{Pr}_f^{0,33} \cdot (\text{Gr}_{f,d} \cdot \text{Pr}_f)^{0,1} \cdot \varepsilon_t \cdot \overline{\varepsilon}_\ell. \quad (18)$$

Поправочный коэффициент $\overline{\varepsilon}_\ell$, учитывающий влияние на теплоотдачу гидродинамической стабилизации потока на начальном участке теплообмена, равен:

при $\ell/d < 50$ значение $\overline{\varepsilon}_\ell$ находят по данным табл. 1;

при $\ell/d \geq 50$ — $\overline{\varepsilon}_\ell = 1$.

Таблица 1

Значение $\overline{\varepsilon}_\ell$ при вязкостно-гравитационном режиме течения флюида

ℓ/d	1	2	5	10	15	20	30	40	50
$\overline{\varepsilon}_\ell$	1,9	1,7	1,44	1,28	1,18	1,13	1,05	1,02	1,0

Средний коэффициент теплоотдачи при турбулентном течении флюида ($Re_{f,d} \geq 10^4$) в прямых гладких трубах рассчитывают по формуле М. А. Михеева:

$$\overline{Nu}_{f,d} = 0,021 \cdot Re_{f,d}^{0,8} \cdot Pr_f^{0,43} \cdot \varepsilon_t \cdot \overline{\varepsilon}_\ell \quad (19)$$

Поправочный коэффициент $\overline{\varepsilon}_\ell$, учитывающий влияние на теплоотдачу гидродинамической стабилизации потока на начальном участке теплообмена, равен:

при $\ell/d < 50$ — $\overline{\varepsilon}_\ell \approx 1 + 2d/\ell$;

при $\ell/d \geq 50$ — $\overline{\varepsilon}_\ell = 1$.

Переходный режим течения ($2300 < Re_{f,d} < 10^4$) характеризуется перемежаемостью ламинарного и турбулентного течений. В этом случае коэффициент теплоотдачи можно рассчитать по формуле:

$$\overline{Nu}_{f,d} = K_0 \cdot Pr_{f,d}^{0,43} \cdot \varepsilon_t \cdot \overline{\varepsilon}_\ell \quad (20)$$

где комплекс K_0 зависит от числа Рейнольдса (табл. 2), а поправку $\overline{\varepsilon}_\ell$ рассчитывают так же, как и при турбулентном режиме течения флюида.

Таблица 2
Зависимость комплекса K_0 от числа Рейнольдса

$Re \cdot 10^{-3}$	2,2	2,3	2,5	3,0	3,5	4,0	5	6	7	8	9	10
K_0	2,2	3,6	4,9	7,5	10	12,2	16,5	20	24	27	30	33

Поправку ε_t в формулах (18), (19) и (20), учитывающую изменение физических свойств среды в зависимости от температуры, рассчитывают по формуле

$$\varepsilon_t = \left(\frac{Pr_f}{Pr_w} \right)^{0,25}, \quad (21)$$

где критерий Прандтля Pr_f принимают по справочным данным для текучей среды при средней температуре флюида, а критерий Прандтля Pr_w принимают по справочным данным для текучей среды при температуре стенки.

Определяющие параметры для расчета критериев в формулах (18), (19) и (20):

— определяющая (характерная) температура – средняя температура воды в трубе или кольцевом канале

$$T_0 = \bar{T}_f = 0,5 \cdot (T_f' + T_f''); \quad (22)$$

— определяющий (характерный) размер для внутренней трубы – внутренний диаметр трубы

$$R_0 = d_{\text{вн}}; \quad (23)$$

— определяющий (характерный) размер для кольцевого канала – эквивалентный или гидравлический диаметр

$$R_0 = d_{\text{эkv}} = D_{\text{вн}} - d_{\text{нар}}; \quad (24)$$

— определяющая (характерная) скорость – средняя по сечению трубы скорость движения флюида

$$w_0 = G / (\rho \cdot f), \quad (25)$$

где T_f' и T_f'' – температура холодной и горячей воды на входе и выходе из теплообменника, °С; $D_{\text{вн}}$ – внутренний диаметр наружной трубы, м; $d_{\text{нар}}$ – наружный диаметр внутренней трубы, м.

3. Экспериментальная установка

Принципиальная схема рабочего участка экспериментальной установки показана на рис. 3.

В лабораторной работе изучают процесс теплопередачи в рекуперативном теплообменном аппарате 2 типа «труба в трубе». Горячий теплоноситель под действием насоса движется по внутренней трубке размерами $d_{\text{вн}}/d_{\text{нар}}$. Холодный теплоноситель движется по кольцевому каналу межтрубного пространства теплообменного аппарата. Размеры внутреннего диаметра наружной трубки $D_{\text{вн}}$. Длина рабочего участка теплообменника l . Диаметры теплообменного аппарата устанавливаются с помощью бегунков на градуировочных шкалах 3, 4, 5 в нижней части экрана. Если размеры установлены некорректно, то загорается лампочка «Неверно указана величина диаметра!». Длину теплообменного аппарата можно также изменять с помощью бегунка на градуировочной шкале 6.

В теплообменном устройстве предусмотрено исполнение внутренней трубки из различных материалов. Выбор материала трубки осуществляется на панели 8.

Движение горячего теплоносителя организовано всегда в одном направлении (слева направо). Движение холодного теплоносителя можно организовать в двух направлениях:

- слева направо при прямотоке;
- справа налево при противотоке.

Схема движения теплоносителей выбирается с помощью выбора одной из закладок 7.

Для каждой схемы движения теплоносителей возможен выбор одной из следующих комбинаций теплоносителей на панели 9:

- вода-вода;
- вода-воздух;
- воздух-вода;
- воздух-воздух.

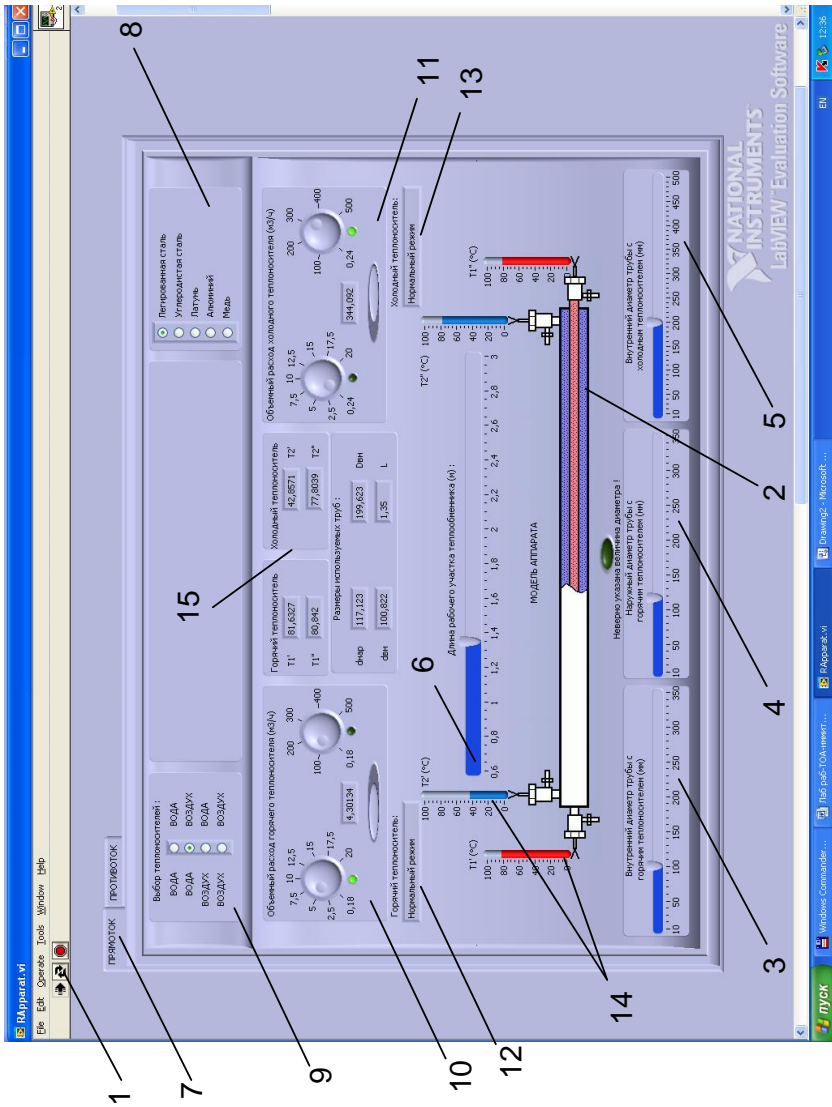


Рис. 3. Принципиальная схема установки

Объемные расходы горячего и холодного теплоносителей устанавливают с помощью счетчиков, расположенных на панелях **10** и **11**. На каждой из этих панелей имеются 2 расходомера с диапазоном измерения до $20 \text{ м}^3/\text{ч}$ и $500 \text{ м}^3/\text{ч}$. Под расходомерами имеется кнопка для выбора рабочего расходомера.

Под панелями **10** и **11** имеются окна сообщений **12** и **13**, которые информируют о корректности установленного расхода. Если расход теплоносителя установлен ниже допустимого значения при выбранных геометрических параметрах теплообменного аппарата, то в окне сообщения **12** (или **13**) появится предупреждение «Увеличьте расход!». И наоборот, если расход теплоносителя установлен выше допустимого значения при выбранных геометрических параметрах теплообменного аппарата, то в окне сообщения **12** (или **13**) появится предупреждение «Уменьшите расход!». Если расход теплоносителя установлен правильно, то в окне сообщения **12** (или **13**) появляется надпись «Нормальный режим».

В теплообменном аппарате устанавливают температуры на входе горячего T_1' и холодного T_2' теплоносителей с помощью бегунов на термометрах **14**.

При этом температуры на выходе из теплообменного аппарата горячего T_1'' и холодного T_2'' теплоносителей необходимо измерить.

4. Порядок проведения эксперимента

1. Изучить устройство экспериментальной установки и подготовить журнал наблюдений.
2. О готовности к проведению эксперимента сообщить преподавателю.
3. Запустить программу «Application.exe».

4. Активизировать кнопку **1** «Running Continuously» на верхней панели.

5. По указанию преподавателя выбрать порядок движения теплоносителей (прямоток или противоток) путем выбора соответствующей закладки **7**.

6. Установить заданную преподавателем комбинацию теплоносителей на панели **9**.

7. Выбрать материал внутренней трубки на панели **8**.

7. Выставить геометрические размеры теплообменного аппарата на градуировочных шкалах **3, 4, 5, 6**.

8. Установить объемные расходы теплоносителей с помощью расходомеров на панелях **10** и **11**.

9. Выставить температуры горячего T_1' и холодного T_2' теплоносителей на входе в теплообменный аппарат.

10. Определить температуры горячего T_1'' и холодного T_2'' теплоносителей на выходе из теплообменного аппарата.

11. Записать показания данного режима с панелей **10, 11, 15**.

12. По указанию преподавателя выполнить эксперимент для нескольких режимов.

5. Обработка результатов эксперимента

Экспериментальное определение коэффициента теплопередачи

1. Найти массовые расходы горячей и холодной воды, кг/с:

$$G_1 = \rho_1 \cdot \dot{V}_1 ; \quad (26)$$

$$G_2 = \rho_2 \cdot \dot{V}_2 , \quad (27)$$

где ρ_1 – плотность горячего теплоносителя, определяемая по справочным таблицам [2] при средней температуре горячего теплоносителя, кг/м³; ρ_2 – плотность холодного теплоносителя, определяемая по [2] при средней температуре холодного теплоносителя, кг/м³.

3. Рассчитать тепловой поток, отдаваемый горячим теплоносителем:

$$Q_1 = G_1 c_{p1} (T_1' - T_1''), \quad (28)$$

где c_{p1} – массовая изобарная теплоемкость горячего теплоносителя, определяемая по [2] при средней температуре горячего теплоносителя, Дж/(кг · К).

4. Рассчитать тепловой поток, воспринимаемый холодным теплоносителем:

$$Q_2 = G_2 c_{p2} (T_2'' - T_2'), \quad (29)$$

где c_{p2} – массовая изобарная теплоемкость холодного теплоносителя, определяемая по [2] при средней температуре холодного теплоносителя, Дж/(кг · К).

5. Найти тепловые потери в окружающую среду:

$$Q_{\text{пот}} = Q_1 - Q_2 . \quad (30)$$

6. Построить график изменения температур вдоль поверхности теплообмена (см.рис.1 и рис.2).

7. Рассчитать среднюю разность температур по формулам (9) или (10).

8. Определить коэффициент теплопередачи из формулы (3), считая Q равным Q_2 :

$$k = \frac{Q_2}{\Delta t \cdot F}, \quad (31)$$

где $F = \pi \cdot d_{cp} \cdot \ell$, а $d_{cp} = 0,5(d_{вн} + d_{нар})$.

*Теоретическое определение
коэффициента теплопередачи*

1. Найти скорости движения теплоносителей:

— горячего теплоносителя

$$w_1 = \frac{G_1}{\rho_1 \cdot f_1}, \quad (32)$$

где f_1 – площадь поперечного сечения внутренней трубки находят по формуле (5);

— холодного теплоносителя

$$w_2 = \frac{G_2}{\rho_2 \cdot f_2}, \quad (33)$$

где f_2 – площадь поперечного сечения кольцевого канала находят по формуле (6).

2. Рассчитать критерии Рейнольдса:

— для горячего теплоносителя

$$Re_1 = \frac{w_1 R_{01}}{\nu_1}, \quad (34)$$

где R_{01} – определяющий размер для расчета режима движения горячего теплоносителя находят по формуле (23); ν_1 – кинематический коэффициент вязкости горячего теплоносителя, определяемый по [2] при средней температуре горячего теплоносителя, $\text{м}^2/\text{с}$;
 — для холодного теплоносителя

$$\text{Re}_2 = \frac{w_2 R_{02}}{\nu_2}, \quad (35)$$

где R_{02} – определяющий размер для расчета режима движения холодного теплоносителя находят по формуле (24); ν_2 – кинематический коэффициент вязкости холодного теплоносителя, определяемый по [2] при средней температуре холодного теплоносителя, $\text{м}^2/\text{с}$.

3. По значениям критериев Рейнольдса определить режимы течения каждого из теплоносителей.

Рассчитать безразмерные коэффициенты теплоотдачи – критерии Нуссельта для горячего и холодного теплоносителей по формулам (18), (19) или (20) в зависимости от режима течения теплоносителей.

Замечание. Для расчета поправочного коэффициента ε_t , входящего в формулы (18), (19) и (20) необходимо знать температуры внутренней и наружной поверхности центральной трубы, которые находят методом итераций. В первом приближении температуру стенок T_{w1} и T_{w2} можно рассчитать по приближенным формулам:

$$T_{w1} = T_1 - \frac{\overline{\Delta T}}{2}; T_{w2} = T_{w1} - 1, \quad (36)$$

где $\overline{\Delta T}$ – средняя разность температур теплоносителей, $^\circ\text{C}$.

4. Рассчитать коэффициенты теплоотдачи:
 — от горячего теплоносителя к стенке

$$\alpha_1 = \text{Nu}_1 \frac{\lambda_1}{R_{01}}, \quad (37)$$

где λ_1 – коэффициент теплопроводности горячего теплоносителя, определяемый по [2] при средней температуре горячего теплоносителя, Вт/(м·К);

— от стенки к холодному теплоносителю

$$\alpha_2 = \text{Nu}_2 \frac{\lambda_2}{R_{02}}, \quad (38)$$

где λ_2 – коэффициент теплопроводности холодного теплоносителя, определяемый по [2] при средней температуре холодного теплоносителя, Вт/(м·К).

5. Определить коэффициент теплопередачи по формуле (11), принимая коэффициент теплопроводности материала стенки внутренней трубы из табл.6 и табл.7 приложения [2].

6. Сравнить экспериментальное и расчетное значения коэффициента теплопередачи.

Отчет о выполнении лабораторной работы должен содержать:

- задание на выполнение лабораторной работы;
- принципиальную схему экспериментального стенда;
- журнал наблюдений;
- результаты обработки эксперимента;
- выводы по работе.

6. Контрольные вопросы

1. *Какие устройства называют теплообменными аппаратами?*
2. *Дайте классификацию теплообменных аппаратов по принципу их действия.*
3. *Дайте определение понятий «теплопередача» и «теплоотдача».*
4. *Дайте определение коэффициента теплоотдачи и коэффициента теплопередачи. Укажите их размерности.*
5. *Напишите уравнение теплового баланса рекуператора.*
6. *Дайте определение понятия «водяной эквивалент»?*
7. *Напишите уравнение теплопередачи в рекуператоре. Напишите формулу для расчета коэффициента теплопередачи.*
8. *Изобразите схематично графики изменения температур теплоносителей вдоль поверхности теплообмена.*
9. *Опишите методику расчета средней разности температур в рекуператоре?*
10. *Поясните принцип работы и назначение элементов экспериментальной установки.*
11. *Перечислите измерительные приборы и дайте характеристику измеряемых величин, указав единицы их измерения.*
12. *Поясните методику экспериментального определения коэффициента теплопередачи.*
13. *Поясните методику расчета коэффициента теплопередачи по критериальным формулам.*
14. *Опишите режимы течения горячего и холодного теплоносителей в Вашем эксперименте.*
15. *Опишите алгоритм расчета коэффициентов теплоотдачи от горячего теплоносителя к стенке и от стенки к холодному теплоносителю.*

16. *Дайте характеристику понятий «определяющий размер», «определяющая температура», «определяющая скорость».*
17. *Опишите метод расчета расходов теплоносителей в теплообменном аппарате.*
18. *Опишите метод расчета скорости движения теплоносителей в теплообменном аппарате.*

7. Список рекомендуемой литературы

1. Исаченко, В.П. Теплопередача: учеб. для вузов / В.П. Исаченко, В.А. Осипова, А.С. Сукомел – М.: Энергоиздат, 1981. – 416 с.

2. Краснощеков, Е.А. Задачник по теплопередаче: учеб. пособие для вузов / Е.А. Краснощеков, А.С. Сукомел – М.: Энергия, 1980. – 288 с.

Содержание

1. Задание	3
2. Основы теории	3
3. Экспериментальная установка	12
4. Порядок проведения эксперимента	14
5. Обработка результатов эксперимента	17
6. Контрольные вопросы	21
7. Список рекомендуемой литературы	22

**ИССЛЕДОВАНИЕ ТЕПЛОПЕРЕДАЧИ
В РЕКУПЕРАТИВНОМ ТЕПЛООБМЕННОМ
АППАРАТЕ НА ИМИТАЦИОННОЙ МОДЕЛИ**

Методические указания к выполнению лабораторной работы

Составители: БУХМИРОВ Вячеслав Викторович

СОЗИНОВА Татьяна Евгеньевна

Редактор Т.В. Соловьева

Лицензия ИД № 05285 от 4 июля 2001 г.

Подписано в печать . Формат 60×84¹/₁₆.

Печать плоская. Усл.печ.л.1,5. Тираж 150 экз. Заказ № .

ГОУВПО «Ивановский государственный энергетический
университет им. В.И. Ленина»

Отпечатано в РИО ИГЭУ

153003, г. Иваново, ул. Рабфаковская, 34.