

---

МИНИСТЕРСТВО ОБРАЗОВАНИЯ И НАУКИ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ  
ФЕДЕРАЛЬНОЕ АГЕНСТВО ПО ОБРАЗОВАНИЮ  
Государственное образовательное учреждение  
высшего профессионального образования  
«Оренбургский государственный университет»

Кафедра гидромеханики и теплотехники

Б.М. ЛЁГКИХ, Р.Ш. МАНСУРОВ

# РАСЧЁТ КОЖУХОТРУБЧАТОГО ТЕПЛООБМЕННИКА

МЕТОДИЧЕСКИЕ УКАЗАНИЯ  
К КУРСОВОЙ РАБОТЕ

Рекомендовано к изданию Редакционно-издательским советом  
государственного образовательного учреждения  
высшего профессионального образования  
«Оренбургский государственный университет»

Оренбург 2004

---

ББК 31.3  
Л 38  
УДК 621.1

Рецензент  
доктор технических наук, профессор А.С. Павлов

Л 38      **Лёгких Б.М., Мансуров Р.Ш.**  
**Расчет кожухотрубчатого теплообменника:**  
**Методические указания к курсовой работе.**  
**- Оренбург: ГОУ - ОГУ, 2004.-17 с.**

Рассматриваются вопросы определения параметров температурного режима работы теплообменного аппарата, физические параметры рабочей среды, приводится общий принцип определения коэффициентов теплообмена и конструктивного расчета кожухотрубчатого теплообменника.

Методические указания предназначены для студентов, обучающихся по программе высшего профессионального образования по специальности 170500 при изучении дисциплины "Техническая термодинамика и теплотехника".

ББК31.3

© Лёгких Б.М., Мансуров Р.Ш. 2004  
© ГОУ - ОГУ, 2004

## *Введение*

Теплообменниками называются аппараты, в которых происходит теплообмен между рабочими средами независимо от их технологического или энергетического назначения (подогреватели, выпарные аппараты, конденсаторы, пастеризаторы, испарители, деаэраторы, экономайзеры и др.).

Технологическое назначение теплообменников многообразно. Обычно различаются собственно теплообменники, в которых передача тепла является основным процессом, и реакторы, в которых тепловой процесс играет вспомогательную роль.

Классификация теплообменников возможна по различным признакам.

По способу передачи тепла различаются теплообменники смешения, в которых рабочие среды непосредственно соприкасаются или перемешиваются, и поверхностные теплообменники–рекуператоры, в которых тепло передаётся через поверхность нагрева – твёрдую (металлическую) стенку, разделяющую эти среды.

По основному назначению различаются подогреватели, испарители, холодильники, конденсаторы.

В зависимости от вида рабочих сред различаются теплообменники:

- а) жидкостно–жидкостные – при теплообмене между двумя жидкими средами;
- б) парожидкостные – при теплообмене между паром и жидкостью (паровые подогреватели, конденсаторы);
- в) газожидкостные – при теплообмене между газом и жидкостью (холодильники для воздуха) и др.

По тепловому режиму различаются теплообменники периодического действия, в которых наблюдается нестационарный тепловой процесс, и непрерывного действия с установившимся во времени процессом.

Многотрубный кожухотрубчатый теплообменник представляет собой пучок трубок, помещённых в цилиндрическую камеру (кожух); таким образом, внутренность камеры является межтрубным пространством. Трубки ввальцованы в трубные решетки, ограничивающие камеру со всех сторон. К трубным решеткам крепятся распределительные коробки с патрубками для впуска рабочей жидкости, протекающей внутри трубок. Камера снабжена также патрубками для подвода и отвода второго рабочего тела.

Трубки латунные, медные или стальные применяются диаметром от 10 мм и выше; трубки имеют большие диаметры при вязких или загрязнённых жидкостях. Для помещения в кожухе большей поверхности теплообмена и получения большего коэффициента теплоотдачи выгоднее применять трубки меньшего диаметра.

Трубные решетки могут быть наглухо приварены или приклёпаны к корпусу, одна из решеток может быть не соединена с камерой. В этом случае уплотнение достигается резиновым кольцом, зажимающим щель между корпусом и решеткой.

Кожух теплообменника обычно стальной, цилиндрический. Иногда для обеспечения свободы температурного расширения кожуха и трубок на кожухе устраивают компенсатор.

# 1 Тепловой расчёт

Теплообменник колонны синтеза аммиака работает в условиях высокого давления, коррозионной среды и высоких температур. Конструкция теплообменника должна быть компактной, простой и надёжной в работе. В соответствии с этими требованиями выбираем кожухотрубчатый теплообменник со стальными цельнотянутыми трубами, диаметр принимается согласно сортамента. Скорость движения газовых смесей в теплообменнике принимается в пределах 1,5÷5,5 м/с. Обычно скорость в трубах принимается меньше, чем в межтрубном пространстве. При выполнении курсовой работы эту разницу можно принять в пределах 3÷5 %.

Исходя из конструктивных особенностей колонны и температурных условий принимаем, что горячий газ проходит по трубкам, а холодный – в межтрубном пространстве. В случаях, когда теплоносителями являются смеси газов, для удобства расчёта целесообразно исходные данные о расходах и составах газовых смесей выражать в различных единицах. Параметры горячего газа сводятся в таблицу 1, холодного газа – в таблицу 2.

Таблица 1 – Параметры горячего газа

Компонент	Моляр. масса	Состав в % объемн.	$V_1$ , м <sup>3</sup> /ч	$\beta_1$ , кмоль/ч	$G_1$ , кг/ч	Состав в % массов.
$H_2$	2,016					
$N_2$	28,02					
$NH_3$	17,034					
$CH_4$	16,03					
Итого:	—					

Таблица 2 – Параметры холодного газа

Компонент	Молярная масса	Состав в % объемн.	$V_2$ , м <sup>3</sup> /ч	$\beta_2$ , кмоль/ч	$G_2$ , кг/ч	Состав в % массов.
$H_2$	2,016					
$N_2$	28,02					
$NH_3$	17,034					
$CH_4$	16,03					
Итого:	—					

Определим тепловую нагрузку аппарата  $Q$  и конечную температуру холодного газа  $t_2^{11}$ . Для определения указанных величин необходимо установить характер изменения теплоёмкости рабочей среды при изменении температуры и рабочего давления  $C=f(t, P)$ .

Исходя из опытных данных удельной теплоёмкости всех компонентов, входящих в перерабатываемую смесь газов, вычислим удельную теплоёмкость смеси.

Удельная теплоёмкость смеси рассчитывается по следующей зависимости:

$$c_{см} = c_a q_a + c_b q_b + c_c q_c + \dots, [\text{Дж}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})] \quad (1)$$

где  $c_a, c_b, c_c$  – удельные массовые теплоёмкости компонентов газовой смеси при заданных  $t$  и  $P$ ;

$q_a, q_b, q_c$  – массовые компоненты смеси.

Определим удельную массовую теплоёмкость горячей и холодной смеси в интервале температур: 0, 25, 50, 100, . . . , 500  $^\circ\text{C}$

$$c_{см} = c_{H_2} q_{H_2} + c_{N_2} q_{N_2} + c_{NH_3} q_{NH_3} + c_{CH_4} q_{CH_4} \quad (2)$$

Результаты расчёта теплоёмкости для горячего прореагировавшего газа сведём в таблицу 3.

Таблица 3 – Теплоёмкость горячих газовых смесей, Вт/(кг  $^\circ\text{C}$ )

$t, ^\circ\text{C}$	0	25	50	100	150	200	250	300	350	400	450	500
$c_{см}, \text{Дж}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})$												

Результаты расчёта теплоёмкости для холодного газа сведём в таблицу 4.

Таблица 4 – Теплоёмкость холодных газовых смесей, Вт/(кг  $^\circ\text{C}$ )

$t, ^\circ\text{C}$	0	25	50	100	150	200	250	300	350	400	450	500
$c_{см}, \text{Вт}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})$												

Тепловая нагрузка определяется из уравнения теплового баланса аппарата. Тогда при постоянном агрегатном состоянии теплоносителя:

$$Q = G_1 c_1 \cdot (t_1^1 - t_1^{11}) \eta_n = G_2 c_2 \cdot (t_2^{11} - t_2^1), [\text{Вт}] \quad (3)$$

где  $G_1, G_2$  – расход горячего и холодного теплоносителя соответственно, (кг/ч);

$c_1, c_2$  – средние удельные теплоёмкости теплоносителей в соответствующем интервале температур, Дж/(кг  $\cdot$   $^\circ\text{C}$ );

$t_1^1, t_1^{11}$  – начальные температуры теплоносителей, [ $^\circ\text{C}$ ];

$t_2^1, t_2^{11}$  – конечные температуры теплоносителей, [ $^\circ\text{C}$ ];

$\eta_n$  – коэффициент, учитывающий полезное использование тепла в аппарате.

Определим величину средней удельной теплоёмкости горячего газа при температуре соответственно  $t_1^1$  и  $t_1^{11}$ , тогда:

$$c_1 = \frac{c_1^1 + c_1^{11}}{2}, \quad (4)$$

где  $c_1^1$  и  $c_1^{11}$  – соответственно теплоёмкости горячего газа при указанных выше температурах. Дж/(кг  $\cdot$  К);

Удельная теплоемкость смеси газов, приведенных в таблицах 3 и 4, определяются для фиксированных значений температур, которые не всегда совпадают с

расчетными температурами. Для определения значений  $c_1^1$  и  $c_1^{11}$  для соответствующих температур используется метод линейной интерполяции. Полученное значение подставляют в уравнение (4). Учитывая хорошую изоляцию теплообменного аппарата, принимаем  $\eta_n=1$ . Подставив выше приведенное значение в выражение (3) определяем тепловую нагрузку кожухотрубчатого теплообменника.

При расчете теплового баланса необходимо знать не только температуру холодного газа поступающего в теплообменник, но и температуру его на выходе из теплообменника.

Конечную температуру холодного газа  $t_2^{11}$  определяем из уравнения теплового баланса через энтальпию.

$$Q = G_2 c_2 \cdot (t_2^{11} - t_2^1) = G_2 \cdot (i_2^{11} - i_2^1), [\text{Вт}] \quad (5)$$

где  $i_2^1$  и  $i_2^{11}$  – начальное и конечное теплосодержание газа при  $t_2^1$  и  $t_2^{11}$ .

Теплосодержание определяется:

$$i_2^1 = c_{(0-t_2^1)} \cdot t_2^1 \text{ и } i_2^{11} = c_{(0-t_2^{11})} \cdot t_2^{11}, [\text{Дж/кг}] \quad (6)$$

где  $c_{(0-t_2^1)}$  и  $c_{(0-t_2^{11})}$  средние удельные теплоемкости газа при температуре соответственно от 0 до  $t_2^1$  и от 0 до  $t_2^{11}$ .

Как видно из таблицы 4 зависимость теплоёмкости рассматриваемой газовой смеси от температуры близка к линейной. Поэтому с достаточной для расчёта степенью точности вместо среднего интегрального значения теплоёмкости можно принять среднее арифметическое, т.е.

$$c_{(0-t_2^1)} = \frac{c_0 - c_{t_2^1}}{2}, \quad c_{(0-t_2^{11})} = \frac{c_0 - c_{t_2^{11}}}{2}, [\text{Дж}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})] \quad (7)$$

где  $c_0$ ,  $c_{t_2^1}$  и  $c_{t_2^{11}}$  - удельные теплоемкости газа при соответствующих температурах 0,  $t_2^1$ ,  $t_2^{11}$ .

Тогда из уравнения (5) можно определить теплосодержание в конце процесса, т.е.

$$i_2^{11} = \frac{Q}{G_2} + i_2^1, [\text{Дж/кг}] \quad (8)$$

Подставив в формулу (8) значение  $i_2^1$  определим теплосодержание в конце процесса.

Определение конечной температуры холодного газа производится методом приближения. Предварительно задаёмся  $t_2^{11}$  и определяем для неё теплоёмкость  $c_{(0-t_2^{11})}$ . Затем вычисляем  $i_2^{11}$ , из уравнения (6). Найденное значение  $t_2^{11}$  сравниваем с принятой нами величиной. Если заданная величина не совпадает с принятой температурой  $t_2^{11}$ , то производится пересчет пока они не совпадут. Полученная таким образом конечная температура холодного газа принимается для дальнейших расчетов.

## 2 Расчёт температурного режима

В проектируемом газо–газовом теплообменнике температура обоих теплоносителей непрерывно изменяется. Для обеспечения необходимой скорости в межтрубном пространстве принята схема перекрёстного тока, как наиболее приемлемая схема движения рабочих сред. При этом разность температур на входе и выходе из теплообменного аппарата определится:

$$\begin{aligned}\Delta t_{\delta} &= t_1^{II} - t_2^I, \text{ [}^{\circ}\text{C]} \\ \Delta t_{\mu} &= t_1^I - t_2^{II},\end{aligned} \quad (9)$$

где  $\Delta t_{\delta}$  и  $\Delta t_{\mu}$  большая и меньшая разность температур на входе и на выходе рабочих сред из аппарата.

Средняя логарифмическая разность температур противоточной схемы определяется:

$$\Delta t_{\text{противоток}} = \frac{\Delta t_{\delta} - \Delta t_{\mu}}{\ln \frac{\Delta t_{\delta}}{\Delta t_{\mu}}}, \text{ [}^{\circ}\text{C]} \quad (10)$$

В расчётной практике рекомендуется для сложных схем движения теплоносителей сначала определить среднюю логарифмическую разность температур по формуле (10) (как для противотока), а затем вносят соответствующую поправку  $\varepsilon_{\Delta t}$ .

$$\Delta t_{cp} = \varepsilon_{\Delta t} \cdot \Delta t_{\text{противоток}}, \text{ [}^{\circ}\text{C]} \quad (11)$$

Поскольку для рассматриваемой схемы движения теплоносителей отсутствуют опытные данные и графики, по которым следует выбрать поправку  $\varepsilon_{\Delta t}$ , используем значения  $\Delta t_{cp}$  исходя из того, что его величина меньше чем для противотока. С определенной степенью точности можно принять, что  $\Delta t_{cp} < \Delta t_{\text{противоток}}$  на 10-%, тогда  $\Delta t_{cp} = 0,9 \cdot \Delta t_{\text{противоток}}, \text{ [}^{\circ}\text{C]}.$

Среднюю температуру горячего газа с достаточной точностью можно определить как среднюю арифметическую  $t_{1cp} = (t_1' - t_1'')/2$ , [°C]

Средняя разность температур, т.е.  $\Delta t_{cp}$  для всех видов движения теплоносителей определяется как разность средних температур рабочей среды; т.е.:

$$\Delta t_{cp} = t_{1cp} - t_{2cp}, \text{ [}^{\circ}\text{C]} \quad (12)$$

Тогда средняя температура для холодного газа определится по следующему выражению:

$$t_{2cp} = t_{1cp} - \Delta t_{2cp}, \text{ [}^{\circ}\text{C]} \quad (13)$$

### 3 Физические параметры рабочей среды

К физическим параметрам относятся плотность  $\rho$ , удельная теплоёмкость  $C_p$ , кинематическая вязкость  $\nu$ , коэффициент теплопроводности  $\lambda$ .

Определим данные параметры для газовой смеси при средних температурах  $t_{1cp}$  и  $t_{2cp}$ . Поскольку давление смеси  $P > 1$  МПа при вычислении плотности необходимо учитывать сжимаемость газов, тогда:

$$\rho_p = \frac{GP}{V_0 \varepsilon}, [\text{кг/м}^3] \quad (14)$$

где  $G$  – массовый расход газа, [кг/ч];  $P$  – давление, [МПа];  $V_0$  – объёмный расход газа при нормальных условиях, [м<sup>3</sup>/ч];  $\varepsilon$  – коэффициент сжимаемости.

Объём газа принимается равным количеству прореагировавшей газовой смеси  $V_1$ , поступающего в теплообменник из колонны синтеза аммиака.

Плотность газовой смеси при высоких давлениях определяется с учётом сжимаемости компонентов смеси. Коэффициент сжимаемости смеси определяем исходя из свойства аддитивности.

$$\varepsilon_{см} = \varepsilon_a m_a + \varepsilon_b m_b + \dots \quad (15)$$

где  $\varepsilon_a, \varepsilon_b, \varepsilon_c$ , – коэффициенты сжимаемости компонентов газовой смеси (находим по таблицам опытных данных при соответствующих  $P$  и  $t$ ),  $m_a, m_b, m_c$ , – объёмные доли компонентов газовой смеси.

Тогда плотность газовой смеси, поступающей из колонны синтеза аммиака можно определить:

$$\rho_{см} = \frac{G_1 P^3}{V_1 \varepsilon_{см}}, [\text{кг/м}^3] \quad (16)$$

Среднюю удельную теплоёмкость  $c_{см}$  определяем отдельно для температур  $t_{1cp}$  для горячего газа и для холодного газа при  $t_{2cp}$ .

Рассчитаем динамическую вязкость. Динамическая вязкость определяется по следующей зависимости:

$$\frac{1}{\mu_{см}} = \frac{q_a}{\mu_a} + \frac{q_b}{\mu_b} + \frac{q_c}{\mu_c} + \dots, [1/(\text{кг}/(\text{м}\cdot\text{с}))] \quad (18)$$

где  $\mu_a, \mu_b, \mu_c$  – динамическая вязкость соответствующих компонентов газовой смеси при заданных  $t$  и  $P$ , (принимаются по справочной литературе). При отсутствии справочных материалов в расчетах можно принять  $\mu_{H_2} = 1439 \cdot 10^{-8}$ ,  $\mu_{N_2} = 3177 \cdot 10^{-8}$ ,  $\mu_{NH_3} = 4567 \cdot 10^{-8}$ ,  $\mu_{CH_4} = 1889 \cdot 10^{-8}$  [кг/(м·с)]

$$\varepsilon_{H_2} = 0,612; \varepsilon_{N_2} = 0,204; \varepsilon_{NH_3} = 0,151; \varepsilon_{CH_4} = 0,035$$

$q_a, q_b, q_c$  – массовые компоненты смеси.

Зная динамическую вязкость, определим кинематическую вязкость:

$$\nu_{см} = \frac{\mu_{см}}{\rho_{см}}, [\text{м}^2/\text{с}] \quad (19)$$

Коэффициент теплопроводности приближенно вычисляем по формуле:

$$\lambda_{см} = 3600 A \frac{G_{P_{см}}}{K} \mu_{см}, [\text{Вт/м}\cdot^{\circ}\text{С}] \quad (20)$$

где  $K$  – показатель адиабаты,  $A$  – имперический коэффициент, который определяется по следующей зависимости:

$$A = 0,25 \cdot (9K - 5) \quad (22)$$

Поскольку основными компонентами газовой смеси являются  $\text{H}_2$ ,  $\text{N}_2$  то можно считать газовую смесь двухатомным газом и показатель адиабаты принять равным 1,4.

Число Прандтля, учитывающее физические свойства теплоносителя определяем по следующей зависимости:

$$Pr = 3600 \frac{H_{см} \cdot c_{см} \cdot C_{см}}{L_{см}} \quad (23)$$

Аналогично рассчитываются физические параметры для холодного газа. Данные вычислений физических параметров холодного и горячего газа при  $t_{1cp}$ ,  $t_{2cp}$  сведём в таблицу 5.

Таблица 5 – Физические параметры холодного и горячего газа при  $t_{1cp}$ ,  $t_{2cp}$

Параметр	Общие параметры для газа	
	горячего	холодного
Температура $t$ , [ $^{\circ}\text{С}$ ]		
Плотность $\rho$ , [ $\text{кг/м}^3$ ]		
$C_p$ , [ $\text{Дж}/(\text{кг К})$ ]		
$\mu$ , [ $\text{кг}/(\text{м с})$ ]		
$\nu$ , [ $\text{м}^2/\text{с}$ ]		
$\lambda$ , [ $\text{Вт/м }^{\circ}\text{С}$ ]		
$Pr$		

## 4 Коэффициент теплопередачи

Коэффициент теплопередачи является функцией коэффициентов теплоотдачи в теплообменных трубах  $\alpha_1$  и  $\alpha_2$  и термического сопротивления теплопроводности стенки  $R_T$ . Термическое сопротивление теплопроводности определяется по следующей зависимости:

$$R_T = \frac{\delta}{\lambda}, [(\text{м}^2 \text{ } ^\circ\text{C})/\text{Вт}] \quad (24)$$

где  $\delta$  – толщина стенки теплообменной трубки, [м];

$\lambda$  – коэффициент теплопроводности [Вт/м  $^\circ\text{C}$ ].

Коэффициент теплоотдачи  $\alpha$  от горячего газа к стенке вычисляем по критериальному уравнению теплоотдачи при продольном движении теплоносителя в каналах в зависимости от критерия Рейнольдса (характеризующего гидродинамический режим вынужденного движения теплоносителя)

$$Re_1 = \omega_1 d_1 / \nu_1 \quad (25)$$

где  $\omega$  – скорость движения среды, [м/с];

$\nu$  – кинематическая вязкость, [м<sup>2</sup>/с];

$d$  – диаметр трубы, [м].

При развитом турбулентном режиме  $Re > 10^4$  при числе Прандтля  $Pr = 0,6 \div 2500$  и отношении длины трубы к диаметру  $l/d > 50$  теплоотдача может быть определена, как функция критериев подобия, включая величины, которые характеризуют данный процесс.

Считается, что для газов отношение  $Pr/(Pr \cdot \omega) = 1$ , тогда число Нуссельта находим из следующего уравнения:

$$Nu_1 = 0,021 Re^{0,8} \cdot Pr^{0,43} \quad (26)$$

Подставляя полученные значения, определим число Нуссельта:

Тогда коэффициент теплоотдачи от горячего газа к стенке определен из соотношения:

$$\alpha_1 = Nu_1 \frac{\lambda}{d_1} \quad [\text{Вт}/(\text{м}^2 \text{ } ^\circ\text{C})] \quad (27)$$

Коэффициент теплоотдачи от стенки к холодному газу вычисляем как для случая теплоотдачи поперечного омывания пучка труб. Принимаем шахматное расположение труб в пучке, при котором условие теплоотдачи наиболее благоприятно и обеспечивается лучшая компоновка.

Критерий Нуссельта при шахматном расположении труб в пучке можно определить по следующей зависимости:

$$Nu_2 = 0,41 Re^{0,60} \cdot Pr^{0,33} \quad (28)$$

При определении числа Рейнольдса  $Re_2$  принимаются соответствующие параметры. Затем определяется коэффициент теплоотдачи для третьего и последующего рядов, по той же формуле, что и  $\alpha_1$ .

## 5 Параметры теплообменника

В соответствии с конструктивными особенностями колонны синтеза аммиака, проектируемый теплообменник должен быть одноходовым по трубному пространству. Поэтому общее число труб при известной “ $n$ ” можно рассчитать по следующей зависимости:

$$n = \frac{4G_{mp}}{3600 \pi d_{вн}^2 \rho \omega_{mp}}, [\text{шт.}] \quad (29)$$

Произведя расчёт, формула примет вид:

$$n = 3,54 \cdot 10^{-4} \frac{G_{mp}}{d_{вн}^2 \rho_{см} \omega_{mp}}, [\text{шт.}] \quad (30)$$

Подставляя значения  $\omega$  [м/с],  $d$  [м],  $\rho$  [кг/м<sup>3</sup>] и  $G$  [кг/ч] для горячего газа, определим необходимое число труб  $n$ .

При выбранном шахматном расположении труб число их на стороне и диагонали наибольшего шестиугольника вычисляем по следующим зависимостям:

$$n = 3a \cdot (a - 1) + 1, [\text{шт.}] \quad (31)$$

$$в = 2a - 1, [\text{шт.}] \quad (32)$$

где  $a$  – число труб на стороне;

$в$  – число труб на диагонали.

Число труб на стороне определим из формулы (31).

В правильном шестиугольнике можно разместить “ $n_1$ ” труб, число труб определим по формуле (31), подставив полученное значение ( $a$ ):

$$“n_1” = 3a^2 - 3a + 1 \quad (33)$$

Принимаем конструкцию аппарата, в центре которой трубы не располагаются, так как в верхней трубной решетке в центре должен быть расположен патрубок для выхода холодного газа из межтрубного пространства.

Внутренний диаметр этого патрубка зависит от расхода и скорости теплоносителя и может быть определен из равенства:

$$\frac{\pi D_1^2}{4} = \frac{G}{3600 \cdot \rho_2 \cdot \omega_n} \quad (34)$$

Откуда определим  $D_1$ :

$$D_1 = \sqrt{\frac{4G}{3600 \cdot \pi \cdot \rho_2 \cdot \omega_n}}, [\text{м}] \quad (35)$$

Произведя расчёт, формула принимает вид:

$$D_1 = 0,0188 \sqrt{\frac{G}{\rho_2 \cdot \omega_n}}, [\text{м}] \quad (36)$$

Скорость холодного газа в патрубке на выходе можно принять 5 м/с.

Плотность холодного газа определяем для температуры  $t_2^{II}$

Коэффициент сжимаемости смеси газа при данной температуре  $t_2^{II}$  определяется по формуле (15).

Плотность холодного газа при данных условиях определяем по формуле (16).

Вычислим внутренний диаметр патрубка  $D_1$ , [м], по формуле (36), принимается больший стандартный диаметр по сортаменту.

Для патрубка вывода холодного газа подбираем стандартную трубу толщиной  $\delta = 7$  мм, тогда внешний диаметр  $D_2 = D_1 + 2\delta$  мм. Наружный диаметр этого патрубка  $D_2$  соответствует соответствующим диагоналям шестиугольника, ограничивающего центральную часть пучка без трубок. Тогда число труб  $\epsilon^1$ , размещающихся на этой диагонали, можно рассчитать по следующей зависимости:

$$D_2 = (\epsilon^1 - 1)t + \frac{2d_H}{2}, [\text{мм}] \quad (37)$$

где  $t$  – расстояние между осями труб или шаг, зависит от наружного диаметра труб. Принимается  $t = 1,2 \div 1,4 d_H$ .

К расчёту принимаем  $t$  [мм], округленную до 1 мм.

Число труб, размещающихся на диагонали, определяется:

$$\epsilon^1 = \frac{D_2 - d_H}{t} + 1, [\text{шт.}] \quad (38)$$

Число труб должно быть целым и нечётным.

Тогда число труб на стороне

$$a^1 = \frac{\epsilon^1 + 1}{2}, [\text{шт.}] \quad (39)$$

Исходя из величины  $a^1$  на внутреннем ряду разместится  $n^1$  труб, число которых определится по формуле (31).

Число труб  $n_0$  в пучке ограниченном шестиугольником, на стороне которого размещается число труб  $a$  и  $a = a^1 + 1$ , определяем как разность  $n_I$  и  $n^1$ , то есть  $n_0 = n_I - n^1$ .

Для обеспечения принятой скорости  $\omega_1$  м/с требуется  $n$  труб, а в пучке может быть размещено  $n_0$  труб тогда для обеспечения указанных выше условий необходимо, чтобы  $n_0 = n$ .

В случае несоблюдения данных условий при  $n_0 > n$  производится уменьшение числа труб, при  $n_0 < n$  недостающие следует разместить в 6 сегментах, находящихся за сторонами наибольшего шестиугольника. Размещение производится равномерно по всем сторонам шестиугольника.

Первым рядом труб проектируемого пучка является шестиугольник с числом труб на стороне  $a_I$ , следовательно, число труб по рядам:

$$\begin{aligned} n_I &= (a_I - 1) \cdot 6, [\text{шт.}] \\ n_{II} &= [(a_I + 1) - 1] \cdot 6, [\text{шт.}] \\ n_{III} &= n - (n_I + n_{II}), [\text{шт.}] \end{aligned} \quad (40)$$

где  $n_{III}$  – количество труб после второго ряда.

Поскольку турбулентность потока приобретает стабильный характер присущий данному пучку, начиная с 3-го ряда труб, поэтому средний коэффициент теплоотдачи принимается в качестве исходного  $\alpha_2$ . Тогда средний коэффициент теплоотдачи для всего трубного пучка определяется по следующему выражению:

$$\alpha_{2n} = \frac{\alpha_2 \varepsilon_{\alpha_1} n_I + \alpha_2 \varepsilon_{\alpha_2} n_{II} + \alpha_2 [(n_I - n_{II})]}{n} \quad (41)$$

где  $\alpha_2$  – коэффициент теплоотдачи от стенки к холодному газу [Вт/(м<sup>2</sup> °С)];

$n$  – общее количество труб в пучке;

$\varepsilon_{\alpha_1}, \varepsilon_{\alpha_2}$  – поправочный коэффициент.

Согласно экспериментальным данным можно принять  $\varepsilon_{\alpha_1} = 0,6$ ,  $\varepsilon_{\alpha_2} = 0,7$

Толщина стенки принятых труб определяется:

$$\delta_{cm} = \frac{d_2 - d_1}{2}, [\text{м}] \quad (42)$$

Коэффициент теплопроводности стальных труб  $\lambda_{cm} = 45,357$  [Вт/(м °С)].

Так как  $d_2/d_1 \leq 2$ , тогда коэффициент теплопередачи можно определить как для плоских конструкций по следующей зависимости:

$$\kappa_0 = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\delta}{\lambda} + \frac{1}{\alpha_2}}, [\text{Вт/м}^2 \text{ °С}] \quad (43)$$

Газовые смеси, участвующие в теплообмене подвергаются очистке, чтобы они не загрязняли поверхность теплообмена. Поэтому коэффициент использования поверхности теплообмена принимаем  $\varphi = 0,95$

Тогда расчётное значение коэффициента теплопередачи определяется:

$$\kappa = \kappa_0 \varphi, [\text{Вт/м}^2 \text{ °С}] \quad (44)$$

Поверхность теплообмена рассчитывается по формуле:

$$F = \frac{Q}{\kappa \Delta t_{cp}}, [\text{м}^2] \quad (45)$$

где  $Q$  – тепловая нагрузка аппарата, Вт;

$\Delta t_{cp}$  – средняя температура газа в теплообменнике, [°С], рассчитанная по формуле (11).

Принимаем поверхность теплообмена с некоторым запасом, округляя до целой величины.

Температура стенки со стороны горячего газа вычисляется по следующей зависимости:

$$t_w^1 = t_{1cp} - \frac{K}{\alpha_1} \Delta t_{cp}, [^\circ\text{C}] \quad (46)$$

где  $t_{1cp}$  – средняя температура рабочей среды горячего газа, [°С].

Температура стенки со стороны холодного газа определяется по следующей зависимости:

$$t_w^{11} = t_{2cp} - \frac{K}{\alpha_2} \Delta t_{cp}, [^\circ\text{C}] \quad (47)$$

Физические свойства теплоносителя характеризуются числом Прандтля. Для температур стенки  $t_w^I$ ,  $t_w^{II}$  число Прандтля для горячего и холодного газа остаётся практически постоянным, то есть физические свойства газов не меняются.

Определим длину труб теплообменника из условий, что

$$F = \pi d_p \cdot l \cdot n, [\text{м}^2] \quad (48)$$

где  $d_p$  – расчётный диаметр труб теплообменника, [м];

$l$  – длина труб, [м];

$n$  – число труб, [шт.].

$$d_p = \frac{d_a + d_n}{2}, [\text{м}] \quad (49)$$

Данная формула справедлива для случая, когда значения  $\alpha_1$  и  $\alpha_2$  соизмеримы, тогда:

$$l = \frac{F}{\pi d_p n}, [\text{м}] \quad (50)$$

Рассчитаем внутренний диаметр корпуса теплообменника по следующей зависимости:

$$D_0 = (\epsilon - 1)t + 4d_n, [\text{м}] \quad (51)$$

Принимаем стандартное значение внутреннего диаметра кожухотрубчатого теплообменника.

## Список использованных источников

- 3 Анштейн В.Г., Захаров М.К. и др. Общий курс процессов и аппаратов химической технологии: Учебник в двух книгах /Под. ред. Анштейн В.Г.-М.: Логос-2002, Кн.1-912 с., Кн.2-872 с.
- 4 Клименко А.В., Зорина В.М. Теплоэнергетика и теплотехник: Справочник в четырех книгах. - М.: МЭИ 2000.
- 5 Кремнев О.А. и др. Скоростная сушка. - Киев: Гостехиздат, 1963.–381 с.
- 6 Кудинов В.А. Техническая термодинамика: Учебное пособие для вузов. - М.: Высшая школа 2003.-261 с.
- 7 Машины и аппараты химических производств./Под ред. Чернобыльского.-М.: Машиностроение, 1974.–456 с.
- 8 Михеев М.А., Михеев Н.М. Основы теплопередачи. - М.: Энергия, 1973.–372 с.
- 9 Поникаров И.И. и др. Машины и аппараты химических производств. М.:Машиностроение, 1989. – 368 с.: ил.
- 10 Стабников В.Н. и др. Процессы и аппараты пищевых производств.□ М.: Агропромиздат, 1985.–503 с.
- 11 Справочник азотчика. том I .-М.: Химия, 1967.–491с.

## Приложение А

(обязательное)

МИНИСТЕРСТВО ОБРАЗОВАНИЯ И НАУКИ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ  
ФЕДЕРАЛЬНОЕ АГЕНСТВО ПО ОБРАЗОВАНИЮ

Государственное образовательное учреждение  
высшего профессионального образования  
«ОРЕНБУРГСКИЙ ГОСУДАРСТВЕННЫЙ УНИВЕРСИТЕТ»

Архитектурно-строительный факультет  
Кафедра гидромеханики и теплотехники

### Задание на курсовую работу

Расчет кожухотрубчатого теплообменника

Исходные данные: Производительность аммиачной колонны, т/сут - \_\_\_\_;  
Количество прореагировавшей газовой смеси-  
- горячий газ ( $V_1$ ), [м<sup>3</sup>/ч] - \_\_\_\_;  
Количество подогреваемой газовой смеси-  
- холодный газ ( $V_2$ ), [м<sup>3</sup>/ч] - \_\_\_\_;  
Состав газовой смеси в % по объему:

Компонент	Горячий газ	Холодный газ
$H_2$		
$N_2$		
$NH_3$		
$CH_4$		

Начальная температура горячего газа  $t_1^1 = \underline{\hspace{2cm}} \text{ } ^\circ\text{C}$ ;  
Конечная температура горячего газа  $t_1^{11} = \underline{\hspace{2cm}} \text{ } ^\circ\text{C}$ ;  
Начальная температура холодного газа  $t_2^1 = \underline{\hspace{2cm}} \text{ } ^\circ\text{C}$ ;  
Рабочее давление в аппарате  $P = \underline{\hspace{2cm}} \text{ МПа}$ .

Перечень подлежащих разработке вопросов:

- Произвести расчет температурного режима
- Тепловую нагрузку на аппарат
- Температуру холодного газа
- Физические параметры рабочей среды
- Конструктивное решение теплообменника

Перечень графического материала:

Схему размещения трубок в трубной решетке,  
конструктивную схему кожухотрубчатого теплообменника ко-  
лонны синтеза аммиака

Дата выдачи задания " \_\_\_\_ " \_\_\_\_\_ 200 г.

Руководитель: ..... Легких Б. М.

Исполнитель студент группы МАХП .....

Срок защиты работы " ..... " ..... 200..... г.