

МИНИСТЕРСТВО НАУКИ И ВЫСШЕГО ОБРАЗОВАНИЯ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ
федеральное государственное автономное образовательное учреждение
высшего образования
«Северный (Арктический) федеральный университет имени М.В. Ломоносова»

Институт судостроения и морской арктической техники (Севмашвтуз)

(наименование высшей школы/ филиала/ института/ колледжа)

КУРСОВАЯ РАБОТА

По дисциплине Теплообменное оборудование

На тему Проектирование маслоохладителя для главного двигателя 10S42MC

Выполнил (-а) обучающийся (-аяся):

Черезова Светлана Сергеевна

(ФИО)

Направление подготовки / специальность:

26.03.02 Кораблестроение, океанотехника

и системотехника объектов морской
инфраструктуры

(код и наименование)

Курс: 4

Группа: 522622

Руководитель:

Прохоров Владимир Вячеславович

(ФИО руководителя)

Признать, что проект выполнен
и защищен с отметкой

Руководитель

Отлично

(отметка прописью)

К

(подпись руководителя)

23.12.19

(дата)

В.В. Прохоров

(инициалы, фамилия)

МИНИСТЕРСТВО НАУКИ И ВЫСШЕГО ОБРАЗОВАНИЯ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ
федеральное государственное автономное образовательное учреждение
высшего образования
«Северный (Арктический) федеральный университет имени М.В. Ломоносова»
филиал в г. Северодвинске Архангельской области

Кафедра океанотехники и энергетических установок

(наименование кафедры)

ЗАДАНИЕ НА КУРСОВУЮ РАБОТУ

по Теплообменное оборудование
(наименование дисциплины)

студенту 4 института Севмашвуз курса 522622 группы
Черезова Светлана Сергеевна
(фамилия, имя, отчество студента)

26.03.02 Кораблестроение, океанотехника и системотехника объектов морской
инфраструктуры
(код и наименование направления подготовки/специальность)

ТЕМА: Проектирование маслоохладителя для главного двигателя 10S42MC

ИСХОДНЫЕ ДАННЫЕ:
 $W_1 = 250 \text{ м}^3/\text{час}$ – расход охлаждаемого теплоносителя в ТО;
 $W_2 = 300 \text{ м}^3/\text{час}$; $t_1' = 50 \text{ }^\circ\text{C}$ – температура охлаждаемого теплоносителя на входе в
ТО; $t_1'' = 40 \text{ }^\circ\text{C}$; - температура охлаждаемого теплоносителя на выходе;
 $t_2' = 32 \text{ }^\circ\text{C}$ – температура охлаждающего теплоносителя на входе в ТО

Срок выполнения: с «18» 09 2019 г. по «31» 12 2019 г.
Руководитель проекта от члена К В.В.Прохоров
(должность) (подпись) (инициалы,
фамилия)

1 ТЕПЛОВОЙ РАСЧЁТ ТЕПЛОБМЕННОГО АППАРАТА

1.1 Рассчитываем среднюю температуру охлаждаемого теплоносителя по формуле (1):

$$t_1^{\text{cp}} = 0,5 \cdot (t_1' + t_1''), \quad (1)$$

где t_1' – температура охлаждаемого теплоносителя на входе, °C;
 t_1'' – температура охлаждаемого теплоносителя на выходе, °C.

$$t_1^{\text{cp}} = 0,5 \cdot (80 + 72) = 76 \text{ °C.}$$

При данной температуре определяем параметры теплоносителя:

$$\rho_1 = 973,622 \frac{\text{кг}}{\text{м}^3};$$

$$c_1 = 4,190 \frac{\text{кДж}}{\text{кг} \cdot \text{К}};$$

$$\nu_1 = 0,394 \cdot 10^{-6} \frac{\text{м}^2}{\text{с}};$$

$$\lambda_1 = 0,673 \frac{\text{Вт}}{\text{м} \cdot \text{К}};$$

$$Pr_1 = 2,422.$$

1.2 Количество теплоты, отдаваемое охлаждаемым теплоносителем в единицу времени, определим по формуле (2):

$$Q_1 = G_1 c_1 \cdot (t_1' - t_1''), \quad (2)$$

где G_1 – массовый расход охлаждаемого теплоносителя, кг/с.

Массовый расход находим через объёмный по формуле (3):

$$G_1 = \rho_1 W_1, \quad (3)$$

где W_1 – расход охлаждаемого теплоносителя, м³/час.

$$G_1 = 973,622 \cdot \frac{175}{3600} = 47,3288 \frac{\text{кг}}{\text{с}}.$$

$$Q_1 = 47,329 \cdot 4,190 \cdot (80 - 72) = 1586,463 \frac{\text{кДж}}{\text{с}}.$$

1.3 Определяем температуру охлаждающего теплоносителя на выходе по формуле (4):

$$t_2'' = t_2' + \frac{Q_2}{G_2 c_2}, \quad (4)$$

где t_2' – температура охлаждающего теплоносителя, °С;
 G_2 – массовый расход охлаждающего теплоносителя, кг/с;
 $Q_2 = Q_1$ – количество теплоты, воспринимаемое охлаждающим теплоносителем в единицу времени, Дж/с.

1.3.1 Рассчитываем температуру по формуле (5):

$$\{t_2^{\text{сп}}\} = 0,5 \cdot (t_2' + \{t_2''\}). \quad (5)$$

Искомая температура t_2'' лежит в интервале $[t_2'; t_1^{\text{сп}}]$. Берём какое-либо значение $\{t_2''\}$ из этого интервала.

$$\{t_2''\} = 46,85 \text{ °С.}$$

$$\{t_2^{\text{сп}}\} = 0,5 \cdot (40 + 46,2) = 43,425 \text{ °С.}$$

1.3.2 При этом значении определяем c_2 и ρ_2 и рассчитываем температуру t_2'' :

$$c_2 = 3,913 \frac{\text{кДж}}{\text{кг} \cdot \text{К}};$$

$$\rho_2 = 1000,313 \frac{\text{кг}}{\text{м}^3}.$$

$$G_2 = \rho_2 W_2, \quad (6)$$

где W_2 – расход охлаждающего теплоносителя, м³/час.

$$G_2 = 1000,78 \cdot \frac{220}{3600} = 61,1302 \frac{\text{кг}}{\text{с}}.$$

$$t_2'' = 40 + \frac{1586,47}{61,159 \cdot 3,913} = 46,6323 \text{ °С.}$$

1.3.3 Рассчитываем погрешность по формуле (7):

$$\delta = \left| \frac{\{t_2''\} - t_2''}{\{t_2''\}} \right| \cdot 100\%. \quad (7)$$

$$\delta = \left| \frac{46,2 - 46,63}{46,2} \right| \cdot 100\% = 0,4647 \text{ \%}.$$

Т.к. $\delta < 5\%$, то полученное значение t_2'' , равное 46,6323 °С, принимаем за истинную температуру охлаждаемого теплоносителя на выходе.

1.4 Рассчитываем среднюю температуру t_2^{CP} :

$$t_2^{\text{CP}} = 0,5 \cdot (t_2' + t_2''). \quad (8)$$

$$t_2^{\text{CP}} = 0,5 \cdot (40 + 46,63) = 43,3161 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

При данной температуре определяем параметры охлаждающего теплоносителя:

$$\rho_2 = 1000,459 \frac{\text{кг}}{\text{м}^3};$$

$$c_2 = 3,913 \frac{\text{кДж}}{\text{кг} \cdot \text{К}};$$

$$\nu_2 = 0,669 \cdot 10^{-6} \frac{\text{м}^2}{\text{с}};$$

$$\lambda_2 = 0,594 \frac{\text{Вт}}{\text{м} \cdot \text{К}};$$

$$Pr_2 = 4,413.$$

1.5 Принимаем скорость охлаждающего теплоносителя в трубках v_2 , а также наружный и внутренний диаметры трубок $d_{\text{нар}}$ и $d_{\text{вн}}$. Толщину стенки $\delta_{\text{ст}}$ определяем по формуле (9):

$$\delta_{\text{ст}} = \frac{d_{\text{нар}} - d_{\text{вн}}}{2}. \quad (9)$$

Примем толщину стенки равной 1 мм и наружный диаметр 10 мм, а из формулы (9) определим внутренний диаметр трубок:

$$d_{\text{вн}} = d_{\text{нар}} - 2\delta_{\text{ст}}. \quad (10)$$

$$d_{\text{вн}} = 10 - 2 \cdot 1 = 8 \text{ мм} = 0,008 \text{ м}.$$

1.6 Рассчитываем число Рейнольдса для охлаждающего теплоносителя по формуле (11):

$$Re_2 = \frac{v_2 \cdot d_{\text{вн}}}{\nu_2}. \quad (11)$$

$$v_2 = 2,5 \frac{\text{м}}{\text{с}}.$$

$$Re_2 = \frac{2,5 \cdot 0,014}{0,669 \cdot 10^{-6}} = 52316,8909.$$

1.7 Температура стенки со стороны охлаждающего теплоносителя t_2^{CT} лежит в интервале $[t_2^{CP}; t_1^{CP}]$. Этот интервал разбиваем с таким шагом, чтобы в него входило от 10 до 15 значений температур. Эти значения заносим в Таблицу 1.

1.8 Определяем для значений $t_{2_1}^{CT}, t_{2_2}^{CT}, \dots, t_{2_n}^{CT}$ числа Прандтля Pr_2^{CT} и заносим в Таблицу 1.

1.9 По критериальному уравнению теплоотдачи для движения охлаждающего теплоносителя в трубках рассчитываем значения коэффициента теплоотдачи $\alpha_{2_1}, \alpha_{2_2}, \dots, \alpha_{2_n}$ и заносим в Таблицу 1.

$$\alpha_2 = 0,021 \frac{\lambda_2}{d_{\text{вн}}} Re_2^{0,8} Pr_2^{0,43} \left(\frac{Pr_2}{Pr_2^{CT}} \right)^{0,25}. \quad (12)$$

$$\alpha_{2_1} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{4,708} \right)^{0,25} = 9885,5583 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_2} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{4,272} \right)^{0,25} = 10128,6719 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_3} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{3,882} \right)^{0,25} = 10374,0045 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_4} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{3,529} \right)^{0,25} = 10624,2285 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_5} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{3,208} \right)^{0,25} = 10880,572 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_6} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{2,912} \right)^{0,25} = 10354,0583 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_7} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{2,638} \right)^{0,25} = 11425,9316 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_8} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{2,383} \right)^{0,25} = 11425,9316 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

$$\alpha_{2_9} = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,9^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{2,144} \right)^{0,25} = 12033,8369 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

1.10 Определяем плотность теплового потока внутри трубок:

$$q_2 = \alpha_2 \cdot (t_2^{ст} - t_2^{сп}), \quad (13)$$

значения $q_{2_1}, q_{2_2}, \dots, q_{2_n}$ заносим в Таблицу 1.

$$q_{2_1} = 9885,5583 \cdot (40 - 43,32) = -32781,9816 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_2} = 10128,6719 \cdot (45 - 43,32) = 17055,1772 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_3} = 10374,0045 \cdot (50 - 43,32) = 69338,3034 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_4} = 10624,2285 \cdot (55 - 43,32) = 1,2413 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_5} = 10880,572 \cdot (60 - 43,32) = 1,8153 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_6} = 10354,0583 \cdot (65 - 43,32) = 2,2452 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_7} = 11425,9316 \cdot (70 - 43,32) = 3,0489 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_8} = 11425,9316 \cdot (75 - 43,32) = 3,7134 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{2_9} = 12033,8369 \cdot (80 - 43,32) = 4,4145 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

1.11 Рассчитываем температуру стенки со стороны охлаждаемого теплоносителя:

$$t_1^{ст} = t_2^{ст} + q_2 \frac{\delta_{ст}}{\lambda_{ст}}. \quad (14)$$

Для этого для выбранного материала трубок определяем значения коэффициента теплопроводности $\lambda_{ст}$ при всех значениях $t_{2_1}^{ст}, t_{2_2}^{ст}, \dots, t_{2_n}^{ст}$.

Полученные значения температуры стенки со стороны охлаждаемого теплоносителя $t_{1_1}^{ст}, t_{1_2}^{ст}, \dots, t_{1_n}^{ст}$ заносим в Таблицу 1.

$$t_{1_1}^{ст} = 40 + (-32781,9816) \cdot \frac{0,001}{385,2} = 39,9149 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{1_2}^{ст} = 45 + 17055,1772 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 45,0443 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{13}^{ct} = 50 + 69338,3034 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 50,18 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{14}^{ct} = 55 + 1,2413 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 55,3223 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{15}^{ct} = 60 + 1,8153 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 60,4713 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{16}^{ct} = 65 + 2,2452 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 65,5829 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{17}^{ct} = 70 + 3,0489 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 70,7915 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{18}^{ct} = 75 + 3,7134 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 75,964 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$t_{19}^{ct} = 80 + 4,4145 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 81,146 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

1.12 Принимаем скорость охлаждаемого теплоносителя в межтрубном пространстве v_1 и определяем минимальное расстояние между трубками δ . Для трубок 16×1 мм принято $\delta = 5$ мм.

$$v_1 = 2,5 \frac{\text{м}}{\text{с}}.$$

1.13 Рассчитываем число Рейнольдса для охлаждаемого теплоносителя:

$$Re_1 = \frac{v_1 \cdot \delta}{\nu_1}. \quad (15)$$

$$Re_1 = \frac{2,5 \cdot 0,005}{0,394 \cdot 10^{-6}} = 31725,8883.$$

1.14 Определяем для значений $t_{11}^{ct}, t_{12}^{ct}, \dots, t_{1n}^{ct}$ числа Прандтля Pr_1^{ct} и заносим в Таблицу 1.

1.15 По критериальному уравнению теплоотдачи для движения охлаждаемого теплоносителя между трубками рассчитываем значения коэффициента теплоотдачи $\alpha_{11}, \alpha_{12}, \dots, \alpha_{1n}$ и заносим в Таблицу 1.

$$\alpha_1 = 0,41 \frac{\lambda_1}{\delta} Re_1^{0,5} Pr_1^{0,35} \left(\frac{Pr_1}{Pr_1^{ct}} \right)^{0,14}. \quad (16)$$

$$\alpha_{11} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{5,012}\right)^{0,14} = 12099,839 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{12} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{4,530}\right)^{0,14} = 12272,3404 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{13} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{4,095}\right)^{0,14} = 12447,0259 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{14} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{3,702}\right)^{0,14} = 12624,0888 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{15} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{3,346}\right)^{0,14} = 12804,0544 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{16} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{3,025}\right)^{0,14} = 12986,1252 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{17} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{2,734}\right)^{0,14} = 13171,3214 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{18} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{2,471}\right)^{0,14} = 13359,154 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

$$\alpha_{19} = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,9^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{2,234}\right)^{0,14} = 13549,0703 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

1.16 Определяем плотность теплового потока в межтрубном пространстве:

$$q_1 = \alpha_1 (t_1^{\text{сп}} - t_1^{\text{ст}}), \quad (17)$$

значения $q_{1_1}, q_{1_2}, \dots, q_{1_n}$ заносим в Таблицу 1.

$$q_{1_1} = 12272,3404 \cdot (76 - 39,9149) = 4,3662 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{1_2} = 12272,3404 \cdot (76 - 45,0443) = 3,799 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{1_3} = 12447,0259 \cdot (76 - 50,18) = 3,2138 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{1_4} = 12624,0888 \cdot (76 - 55,3223) = 2,6104 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{1_5} = 12804,0544 \cdot (76 - 60,4713) = 1,9883 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{1_6} = 12986,1252 \cdot (76 - 65,5829) = 1,3528 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{17} = 13171,3214 \cdot (76 - 70,7915) = 68602,7574 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{18} = 13359,154 \cdot (76 - 75,964) = 480,8121 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

$$q_{19} = 13549,0703 \cdot (76 - 81,146) = -69723,8072 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

1.17 По табличным данным строим графики функций $q_2 = f(t_2^{\text{CT}})$ и $q_1 = f(t_2^{\text{CT}})$. На пересечении графиков находим искомую температуру стенки со стороны охлаждающего теплоносителя t_2^{CT} .

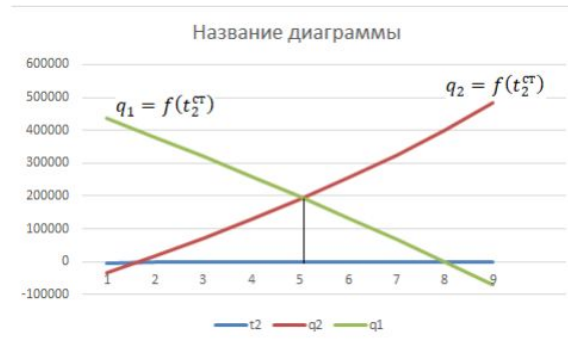


Рисунок 1 – Графики $q_2 = f(t_2^{\text{CT}})$ и $q_1 = f(t_2^{\text{CT}})$

Далее уже для найденной t_2^{CT} по пунктам 8', 9', 10', 11', 14', 15', 16' производим расчёт истинных значений соответствующих величин.

$$t_2^{\text{CT}} = 59,36 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

$$Pr_2^{\text{CT}} = 3,25.$$

Определяем коэффициент теплоотдачи для забортной воды:

$$\alpha_2 = 0,021 \cdot \frac{0,594}{0,014} \cdot 52316,8909^{0,8} \cdot 4,413^{0,43} \cdot \left(\frac{4,413}{3,25}\right)^{0,25} =$$

$$= 10845,2477 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}.$$

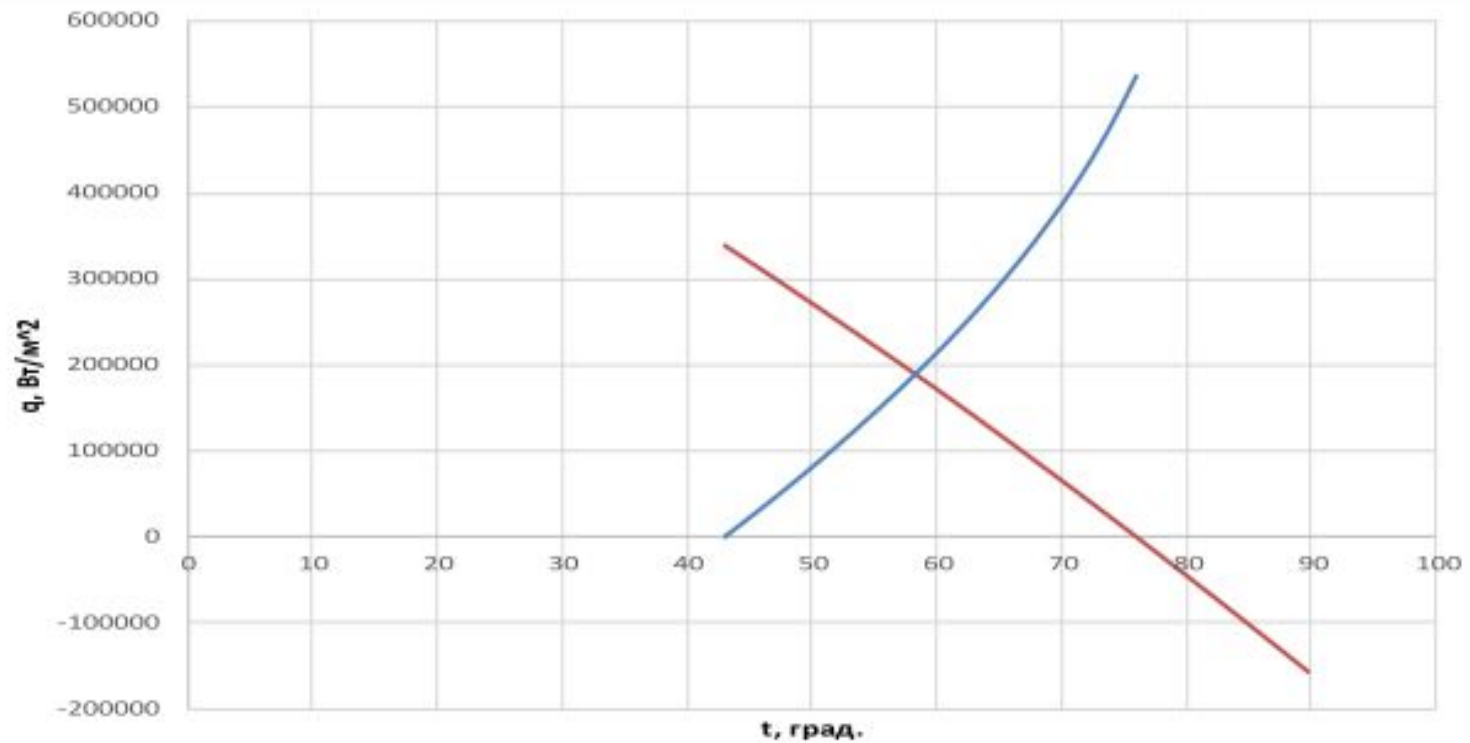


Рисунок 1 – Определение температуры стенки со стороны охлаждающего теплоносителя

Определяем плотность теплового потока внутри трубок:

$$q_2 = 10845,2477 \cdot (59,36 - 43,3161) = 1,74 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

Определяем температуру стенки со стороны пресной воды:

$$\lambda_{\text{ст}} = 385,2 \frac{\text{Вт}}{\text{м} \cdot \text{К}}$$

$$t_1^{\text{ст}} = 59,36 + 1,74 \cdot 10^5 \cdot \frac{0,001}{385,2} = 58,8117 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

Определяем число Прандтля для пресной воды:

$$Pr_1^{\text{ст}} = 3,36.$$

Определяем коэффициент теплоотдачи для пресной воды:

$$\alpha_1 = 0,41 \cdot \frac{0,673}{0,005} \cdot 31725,8883^{0,5} \cdot 2,422^{0,35} \cdot \left(\frac{2,422}{3,36}\right)^{0,14} =$$

$$= 12796,5719 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2 \cdot \text{К}}$$

Определяем плотность теплового потока в межтрубном пространстве:

$$q_1 = 12796,5719 \cdot (76 - 59,36) = 2,0715 \cdot 10^5 \frac{\text{Вт}}{\text{м}^2}.$$

Таблица 1 – Данные охлаждающего и охлаждаемого теплоносителей

№	$t_2^{ct}, ^\circ\text{C}$	Pr_2^{ct}	$\frac{Вт}{\alpha_2, \text{M}^2 \cdot \text{K}}$	$\frac{Вт}{q_2, \text{M}^2}$	$\frac{Вт}{\lambda_{ct}, \text{M} \cdot \text{K}}$	$t_1^{ct}, ^\circ\text{C}$	Pr_1^{ct}	$\frac{Вт}{\alpha_1, \text{M}^2 \cdot \text{K}}$	$\frac{Вт}{q_1, \text{M}^2}$
1	40	4,708	9885,5583	-32781,9816	385,2	39,9149	5,012	12099,839	$4,3662 \cdot 10^5$
2	45	4,272	10128,6719	17055,1772	385,2	45,0443	4,530	12272,34	$3,799 \cdot 10^5$
3	50	3,882	10374,0045	69338,3034	385,2	50,18	4,095	12447,026	$3,2138 \cdot 10^5$
4	55	3,529	10624,2285	$1,2413 \cdot 10^5$	385,2	55,3223	3,702	12624,089	$2,6104 \cdot 10^5$
5	60	3,208	10880,572	$1,8153 \cdot 10^5$	385,2	60,4713	3,346	12804,054	$1,9883 \cdot 10^5$
6	65	2,912	10354,0583	$2,2452 \cdot 10^5$	385,2	65,5829	3,025	12986,125	$1,3528 \cdot 10^5$
7	70	2,638	11425,9316	$3,0489 \cdot 10^5$	385,2	70,7915	2,734	13171,321	68602,7574
8	75	2,383	11720,0457	$3,7134 \cdot 10^5$	385,2	75,964	2,471	13359,154	480,8121
9	80	2,144	12033,8369	$44145 \cdot 10^5$	385,2	81,146	2,234	13549,07	- 69723,8072

1.18 Рассчитываем коэффициент теплопередачи:

$$k = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\delta_{ct}}{\lambda_{ct}} + \frac{1}{\alpha_2}} \quad (18)$$

$$k = \frac{1}{\frac{1}{12796,5719} + \frac{0,001}{385,2} + \frac{1}{10845,2477}} = 5782,0758 \frac{\text{Вт}}{\text{M}^2 \cdot \text{K}}$$

1.19 Рассчитываем средний логарифмический температурный напор:

$$\Delta t = \frac{(t_1' - t_2'') - (t_1'' - t_2')}{2,3 \cdot \lg \frac{t_1' - t_2''}{t_1'' - t_2'}} \quad (19)$$

$$\Delta t = \frac{(80 - 46,85) - (72 - 40)}{2,3 \cdot \lg \frac{80 - 46,85}{72 - 40}} = 32,7158 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

1.20 Рассчитываем площадь поверхности теплообмена:

$$F' = \frac{Q}{k \cdot \Delta t}. \quad (20)$$

$$F' = \frac{1586,463 \cdot 10^3}{5782,0758 \cdot 32,7158} = 8,3866 \text{ м}^2.$$

1.21 С учётом поправки на загрязнение:

$$F = 1,1F'. \quad (21)$$

$$F = 1,1 \cdot 8,3866 = 9,2253 \text{ м}^2.$$

1.22 Принимаем число ходов охлаждающего теплоносителя в трубках z_2 и коэффициент заполнения трубной решётки η .

$$z_2 = 2.$$

$$\eta = 0,8.$$

1.23 Рассчитываем количество трубок ТОА:

$$n = \frac{4G_2 z_2}{\pi \cdot d_{\text{вн}}^2 \rho_2 v_2}. \quad (22)$$

$$n = \frac{4 \cdot 61,1302 \cdot 2}{3,14 \cdot 0,014^2 \cdot 1000,459 \cdot 2,5} = 318.$$

1.24 Шаг разбивки по треугольнику определим по формуле (23):

$$S_1 = d_{\text{нар}} + \delta. \quad (23)$$

$$S_1 = 16 + 5 = 21 \text{ мм} = 0,021 \text{ м}.$$

1.25 Рассчитываем площадь трубной решётки:

$$F_{\text{тр}} = 0,866 \cdot S_1 \cdot n. \quad (24)$$

$$F_{\text{тр}} = 0,866 \cdot 0,021^2 \cdot 318 = 0,1214 \text{ м}^2.$$

1.26 Определяем внутренний диаметр корпуса ТОА:

$$D_{\text{вн}} = 1,1 \sqrt{\frac{F_{\text{тр}}}{\eta}}. \quad (25)$$

$$D_{\text{вн}} = 1,1 \sqrt{\frac{0,1214}{0,8}} = 0,4286 \text{ м.}$$

1.27 Определяем длину трубок между трубными досками:

$$L = \frac{F}{\pi \cdot d_{\text{нар}} \cdot n}. \quad (26)$$

$$L = \frac{9,2253}{3,14 \cdot 0,016 \cdot 318} = 0,5771 \text{ м.}$$

1.28 Рассчитываем относительный диаметр ТОА:

$$D_{\text{отн}} = \frac{D_{\text{вн}}}{L}. \quad (27)$$

$$0,2 \leq D_{\text{отн}} \leq 1. \quad (28)$$

$$D_{\text{отн}} = \frac{0,4286}{0,5771} = 0,7426 \text{ м.}$$

1.29 Определяем сечение для прохода между перегородками по формуле (29):

$$f_1 = \frac{G_1}{\rho_1 v_1} = \frac{W_1}{v_1}. \quad (29)$$

$$f_1 = \frac{175}{3600 \cdot 2,5} = 0,0194 \text{ м}^2.$$

1.30 Площадь сегмента над перегородками определим по формуле (30):

$$f = \frac{f_1}{1 - 0,905 \left(\frac{d_{\text{нар}}}{S_1} \right)}. \quad (30)$$

$$f = \frac{0,0194}{1 - 0,905 \cdot \left(\frac{0,016}{0,021} \right)} = 0,0626 \text{ м}^2.$$

1.31 Коэффициент сечения определим по формуле (31):

$$\beta = \frac{4f}{D_{\text{вн}}^2}. \quad (31)$$

$$\beta = \frac{4 \cdot 0,061}{0,430^2} = 1,36.$$

1.32 Центральный угол сегмента перегородки φ находим с помощью графика зависимости $\beta = f(\varphi)$.

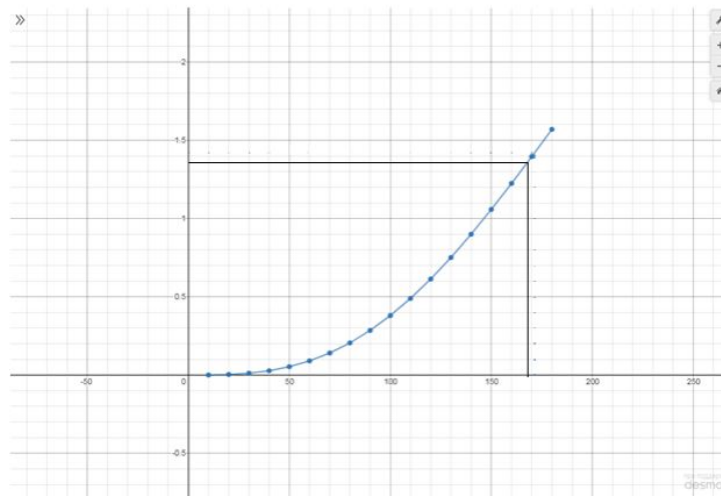
Зависимость имеет вид:

$$\beta = \frac{\pi\varphi}{360} - \frac{\sin\varphi}{2}. \quad (32)$$

Подставляя $\varphi = 0^\circ, 10^\circ, 20^\circ, \dots, 180^\circ$, рассчитываем соответствующие значения β и строим график. (переладать для своего значения)

Таблица 2 – Данные для построения графика $\beta = f(\varphi)$.

$\varphi, ^\circ$	10°	20°	30°	40°	50°	60°
β	0,000398	0,003434	0,011667	0,027495	0,053089	0,090321
$\varphi, ^\circ$	70°	80°	90°	100°	110°	120°
β	0,140709	0,205374	0,285	0,379818	0,489598	0,613654
$\varphi, ^\circ$	130°	140°	150°	160°	170°	180°
β	0,750867	0,899717	1,058333	1,224545	1,395954	1,57



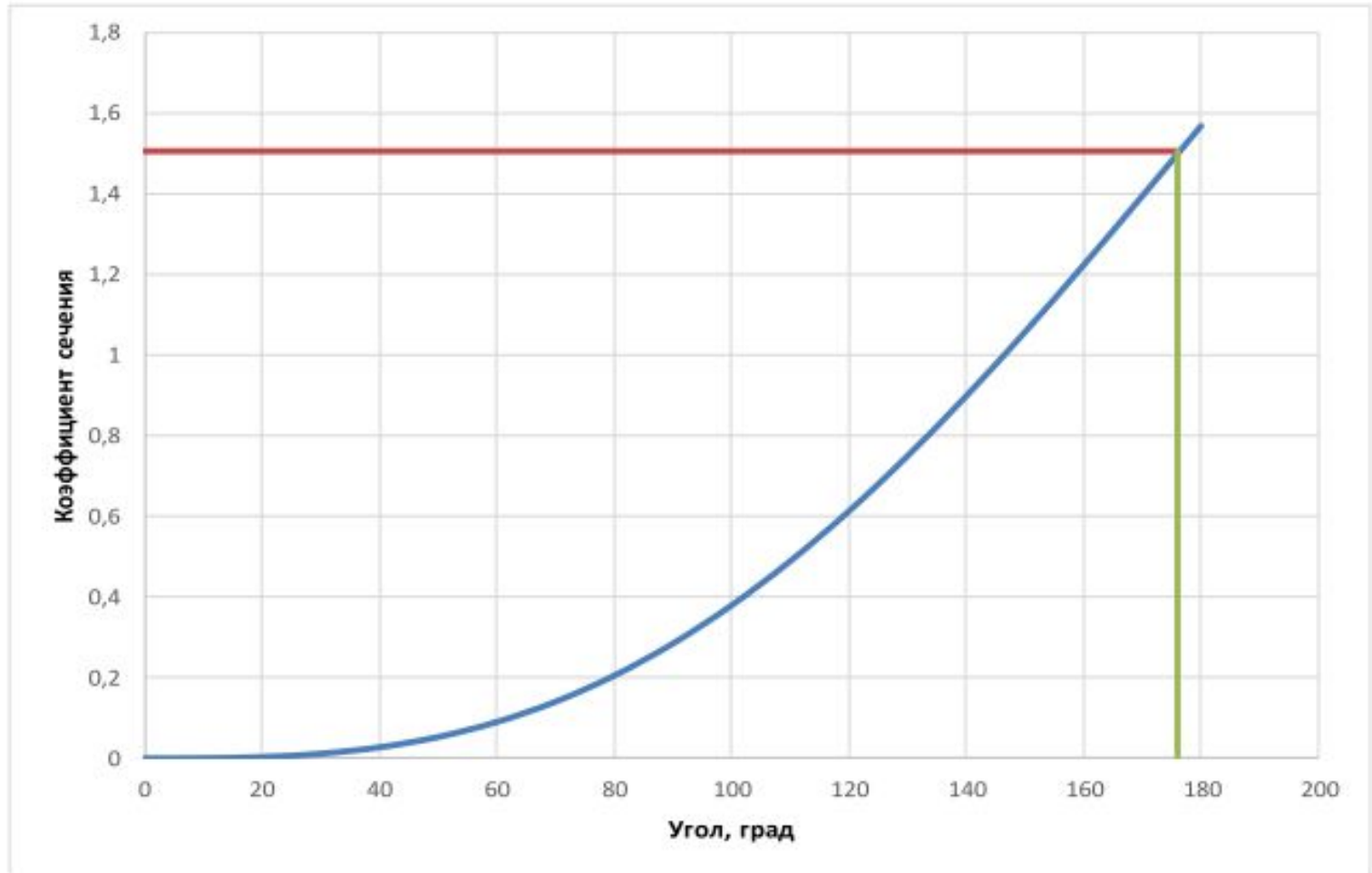


Рисунок 2 – Определение центрального угла сегмента

Рисунок 2 – График зависимости $\beta = f(\varphi)$

1.33 Определяем хорду сегмента перегородки по формуле (33):

$$S = D_{\text{вн}} \sin \frac{\varphi}{2}. \quad (33)$$

$$S = 0,4286 \cdot \sin \frac{169^\circ}{2} = 0,4266 \text{ м.}$$

1.34 Рассчитывается ширина усреднённого сечения для прохода охлаждаемого теплоносителя:

$$b = \frac{\left(\frac{\pi D_{\text{вн}}^2}{4} - f\right) \cdot 6f}{S^3}. \quad (34)$$

$$b = \frac{\left(\frac{3,14 \cdot 0,4286^2}{4} - 0,0626\right) \cdot 6 \cdot 0,0626}{0,4266^3} = 0,3951 \text{ м.}$$

1.35 Определяем расстояние между перегородками:

$$l = \frac{f_1}{b \left(1 - \frac{d_{\text{нар}}}{S_1}\right)}. \quad (35)$$

$$l = \frac{0,0194}{0,3951 \cdot \left(1 - \frac{0,016}{0,021}\right)} = 0,2067 \text{ м.}$$

1.36 Определяем число ходов охлаждаемого теплоносителя в межтрубном пространстве (округляется до ближайшего чётного числа):

$$z_1 = \frac{L}{l}. \quad (36)$$

$$z_1 = \frac{0,5771}{0,2067} = 2,7922.$$

Примем $z_1 = 4$.

Уточняем расстояние между перегородками:

$$l = \frac{L}{z_1}. \quad (37)$$

$$l = \frac{0,5771}{4} = 0,1443 \text{ м.}$$

1.37 Определяем число трубок, перпендикулярных потоку:

$$m = \frac{nz_1 S_1}{b}. \quad (38)$$

$$m = \frac{318 \cdot 4 \cdot 0,021}{0,3951} = 68 \text{ трубок.}$$

2 ГИДРАВЛИЧЕСКИЙ РАСЧЁТ ТЕПЛОБМЕННОГО АППАРАТА

2.1 Расчёт потерь по охлаждаемому теплоносителю

2.1.1 Определяем минимальное сечение для прохода теплоносителя у кромки перегородки:

$$f_{min} = Sl - d_{нар}l \cdot n_{тр}, \quad (39)$$

где $n_{тр}$ – число трубок, попавших на хорду.

$$n_{тр} = \frac{S}{S_1}. \quad (40)$$

Число трубок, попавших на хорду, округляем до целого числа в меньшую сторону.

$$n_{тр} = \frac{0,4266}{0,021} = 20 \text{ трубок.}$$

$$f_{min} = 0,4266 \cdot 0,1443 - 0,016 \cdot 0,1443 \cdot 20 = 0,0154 \text{ м}^2.$$

2.1.2 Рассчитываем максимальную скорость охлаждаемого теплоносителя при течении между перегородками:

$$v_{max} = \frac{G_1}{\rho_1 f_{min}}. \quad (41)$$

$$v_{max} = \frac{47,3288}{973,622 \cdot 0,0154} = 3,1601 \frac{\text{м}}{\text{с}}.$$

2.1.3 Рассчитывается число Рейнольдса для охлаждаемого теплоносителя:

$$Re_{max} = \frac{v_{max}l}{\nu_1}. \quad (42)$$

$$Re_{max} = \frac{3,1601 \cdot 0,1443}{3,94 \cdot 10^{-7}} = 1,1572 \times 10^6.$$

2.1.4 Рассчитываем потери при движении охлаждаемого теплоносителя между перегородками:

$$\Delta p_1^l = \xi_0 \frac{\rho_1 v_{max}^2}{2} z_1, \quad (43)$$

где:

$$\xi_0 = \frac{3m}{\sqrt{Re_{max}}}. \quad (44)$$

$$\xi_0 = \frac{3 \cdot 68}{\sqrt{1,1572 \times 10^6}} = 0,1885.$$

$$\Delta p_1' = 0,1885 \cdot \frac{973,622 \cdot 3,1601^2}{2} \cdot 4 = 3666,1776 \text{ Па.}$$

2.1.5 Рассчитываем потери при огибании охлаждаемым теплоносителем перегородок:

$$\Delta p_2' = \xi_1 \frac{\rho_1 v_{max}^2}{2} (z_1 - 1), \quad (45)$$

где $\xi_1 = 0,5$ – коэффициент сопротивления при огибании перегородки.

$$\Delta p_2' = 0,5 \cdot \frac{973,622 \cdot 3,1601^2}{2} (4 - 1) = 7291,938 \text{ Па.}$$

2.1.6 Рассчитываем потери напора при протекании охлаждаемого теплоносителя над перегородками:

$$\Delta p_3' = \xi_2 \frac{L \rho_1 v_{max}^2}{d_3^2}, \quad (46)$$

где L – длина трубного пучка, м;
 d_3 – эквивалентный диаметр, м.

$$d_3 = \frac{4f}{\pi \left(d_{нар} n_c + \frac{D_{вн\phi}}{360} \right)}, \quad (47)$$

где n_c – число трубок, проходящих через сегментный вырез.

$$n_c = 147$$

$$d_3 = \frac{4 \cdot 0,0626}{3,14 \cdot \left(0,016 \cdot 147 + \frac{0,4286 \cdot 169}{360} \right)} = 0,0312 \text{ м.}$$

$$\xi_2 = 0,02 + \frac{1,7}{\sqrt{Re_0}}. \quad (48)$$

$$Re_0 = \frac{v_{max} \cdot d_3}{\nu_1}. \quad (49)$$

$$Re_0 = \frac{3,1601 \cdot 0,0312}{3,94 \cdot 10^{-7}} = 2,502 \times 10^5.$$

$$\xi_2 = 0,02 + \frac{1,7}{\sqrt{2,502 \times 10^5}} = 0,0234.$$

$$\Delta p_3^l = 0,0234 \cdot \frac{0,5771}{0,0312} \cdot \frac{973,622 \cdot 3,1601^2}{2} = 2104,4552 \text{ Па.}$$

2.1.7 Рассчитываем потери во входном и выходном патрубках:

$$\Delta p_4^l = (\xi_3 + \xi_4) \frac{\rho_1 v_{1n}^2}{2}, \quad (50)$$

где v_{1n} – скорость охлаждаемого теплоносителя в патрубках, м/с.

$$v_{1n} = \frac{4G_1}{\rho_1 \pi d_{1n}^2}, \quad (51)$$

где d_{1n} – диаметр патрубка, м;

$\xi_3 = 1$ – коэффициент сопротивления на входе (резкое расширение);

$\xi_4 = 0,5$ – коэффициент сопротивления на выходе (резкое сужение).

$$v_{1n} = \frac{4 \cdot 47,3288}{973,622 \cdot 3,14 \cdot 0,2^2} = 1,5473 \frac{\text{м}}{\text{с}}.$$

$$\Delta p_4^l = (1 + 0,5) \cdot \frac{973,622 \cdot 1,5473^2}{2} = 1748,3283 \text{ Па.}$$

2.1.8 Находим общее сопротивление по охлаждаемому теплоносителю:

$$\sum \Delta p^l = \eta_1 (\Delta p_1^l + \Delta p_2^l + \Delta p_3^l + \Delta p_4^l), \quad (52)$$

где $\eta_1 = 1,1$ – коэффициент запаса, учитывающий загрязнение.

$$\begin{aligned} \sum \Delta p^l &= 1,1 \cdot (3666,1776 + 7291,938 + 2104,4552 + 1748,3283) = \\ &= 16291,989 \text{ Па.} \end{aligned}$$

2.1.9 Определяем мощность, необходимую для прокачки охлаждаемого теплоносителя через ТОА:

$$N^l = \frac{G_1 \Delta p^l}{\rho_1}, \quad (53)$$

$$N^l = \frac{47,3288 \cdot 16291,989}{973,622} = 791,9717 \text{ Вт.}$$

2.2 Расчёт потерь по охлаждающему теплоносителю

2.2.1 Рассчитываем потери на трение при движении охлаждающего теплоносителя в трубках:

$$\Delta p_1'' = \xi_{\text{тр}} \frac{L_{\text{п}} \rho_2 v_2^2}{d_{\text{вн}}^5} z_2, \quad (54)$$

где $L_{\text{п}}$ – полная длина труб, м.

$$L_{\text{п}} = L + 2S_{\text{тр}}, \quad (55)$$

где $S_{\text{тр}}$ – толщина трубной доски, м.

$$L_{\text{п}} = 0,5771 + 2 \cdot 0,013 = 0,6031.$$

$$\xi_{\text{тр}} = 0,11 \left(\frac{\Delta}{d_{\text{вн}}} + \frac{68}{Re_2} \right)^{0,25}. \quad (56)$$

$$Re_2 = \frac{v_2 \cdot d_{\text{вн}}}{\nu_2}. \quad (57)$$

$$Re_2 = \frac{2,5 \cdot 0,014}{0,669 \cdot 10^{-6}} = 52316,89.$$

$$\xi_{\text{тр}} = 0,11 \cdot \left(\frac{0,001}{0,014} + \frac{68}{52316,89} \right)^{0,25} = 0,0571.$$

$$\Delta p_1'' = 0,0571 \cdot \frac{0,6031}{0,014} \cdot \frac{1000,459 \cdot 2,5^2}{2} \cdot 4 = 15388,3085 \text{ Па.}$$

2.2.2 Рассчитываем потери на местные сопротивления при входе охлаждающего теплоносителя в трубное пространство и выходе из него:

$$\Delta p_2'' = (\xi_3 + \xi_4) \frac{\rho_2 v_2^2}{2} z_2. \quad (58)$$

$$\Delta p_2'' = (1 + 0,5) \cdot \frac{1000,459 \cdot 2,5^2}{2} \cdot 2 = 9379,3031 \text{ Па.}$$

2.2.3 Рассчитываем потери на повороте охлаждающего теплоносителя между ходами в крышке ТОА:

$$\Delta p_3'' = \xi_5 \frac{\rho_2 v_2^2}{2} (z_2 - 1), \quad (59)$$

где $\xi_5 = 2,5$ – коэффициент сопротивления при повороте на 180° .

$$\Delta p_3^{II} = 2,5 \cdot \frac{1000,459 \cdot 2,5^2}{2} \cdot (2 - 1) = 7816,0859 \text{ Па.}$$

2.2.4 Рассчитываем потери во входном и выходном патрубках:

$$\Delta p_4^{II} = (\xi_3 + \xi_4) \frac{\rho_2 v_{2n}^2}{2}, \quad (60)$$

где v_{2n} – скорость охлаждающего теплоносителя в патрубках, м/с.

$$v_{2n} = \frac{4G_2}{\rho_2 \pi d_{2n}^2}, \quad (61)$$

где d_{2n} – диаметр патрубка (принимается), м.

$$v_{2n} = \frac{4 \cdot 61,1302}{1000,459 \cdot 3,14 \cdot 0,18^2} = 2,4012 \frac{\text{м}}{\text{с}}.$$

$$\Delta p_4^{II} = (1 + 0,5) \cdot \frac{1000,459 \cdot 2,4012^2}{2} = 4326,1779 \text{ Па.}$$

2.2.5 Находим общее сопротивление по охлаждающему теплоносителю:

$$\sum \Delta p^{II} = \eta_2 (\Delta p_1^{II} + \Delta p_2^{II} + \Delta p_3^{II} + \Delta p_4^{II}), \quad (62)$$

где $\eta_2 = 1,1$ – коэффициент запаса, учитывающий загрязнение.

$$\begin{aligned} \sum \Delta p^{II} &= 1,1 \cdot (15388,3085 + 9379,3031 + 7816,0859 + 4326,1779) = \\ &= 40600,863 \text{ Па.} \end{aligned}$$

2.2.6 Определяем мощность, необходимую для прокачки охлаждающего теплоносителя через ТОА:

$$N^{II} = \frac{G_2 \Delta p^{II}}{\rho_2}. \quad (63)$$

$$N^{II} = \frac{61,1302 \cdot 40600,863}{1000,459} = 2480,8018 \text{ Вт.}$$

ЗАКЛЮЧЕНИЕ

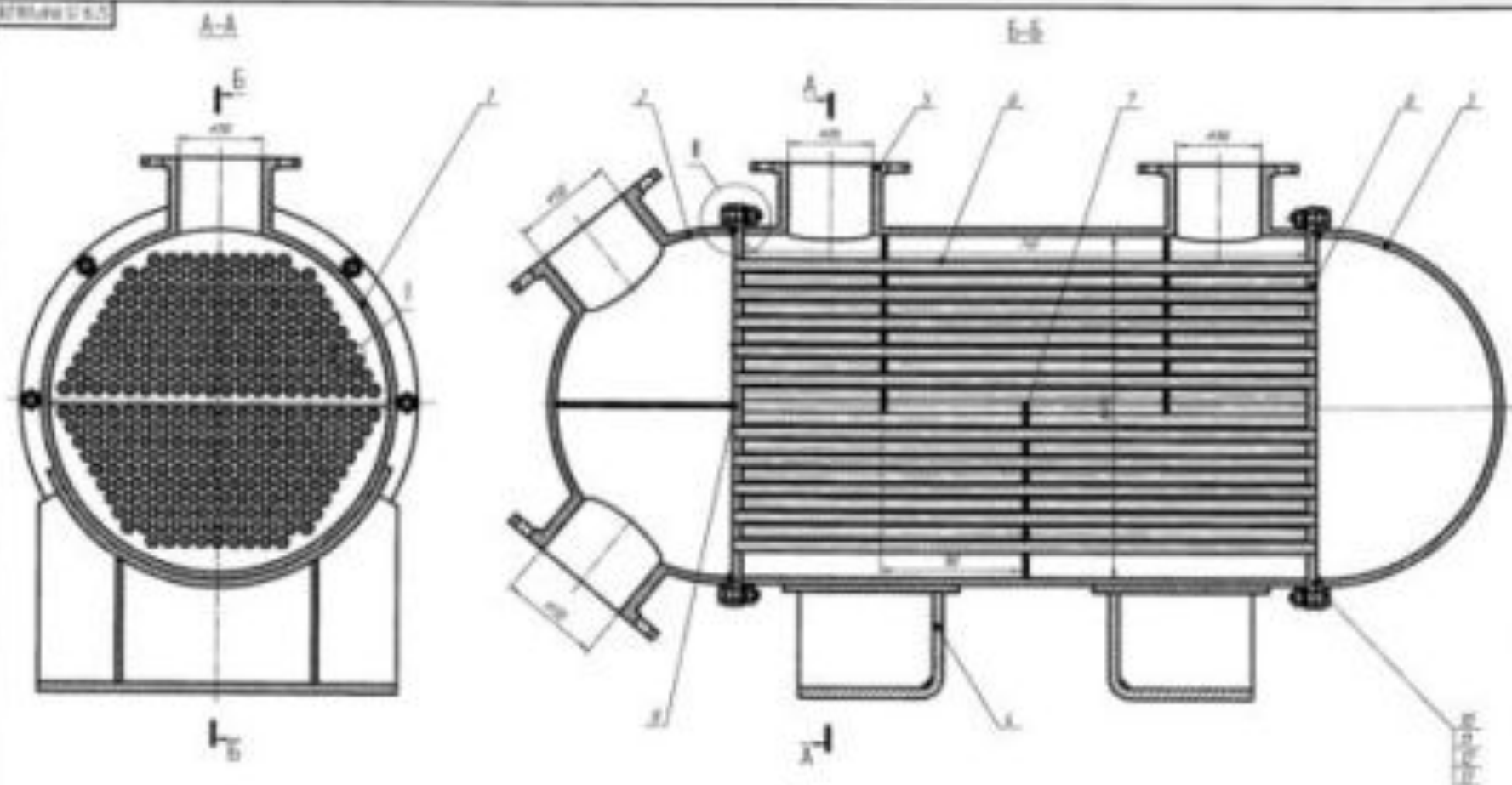
В РГР были произведены тепловой и гидравлический расчёты ТОА из круглых трубок в круглом корпусе с сегментными перегородками. ТОА имеет не совсем компактные массогабаритные показатели, но хорошую теплопередающую способность и компоновку.

По результатам расчёта построены графики зависимости теплового потока от температуры среды, график зависимости коэффициента сечения от угла сегмента.

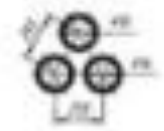
СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1 Баев С. Ф. Судовые компактные теплообменные аппараты [Текст] / С. Ф. Баев. – Ленинград: Судостроение, 1965. – 240 с.
- 2 Золотов С. С. Гидравлика судовых систем: учебное пособие [Текст] / С. С. Золотов. – Ленинград: Судостроение, 1970. – 239 с.
- 3 Исаченко В. П. Теплопередача [Текст]: учебник / В. П. Исаченко, В. А. Осипова, А. С. Сукомел. – 4-е изд., перераб. и доп. – Москва: Энергоиздат, 1981. – 417 с.
- 4 Цыганков А. С. Расчеты судовых теплообменных аппаратов: справочное пособие [Текст] / А. С. Цыганков. - Судпромгиз, 1956. – 264 с.
- 5 Михеев, М. А. Основы теплопередачи [Текст]: учебник для энергетических и электротехнических факультетов и вузов / М. А. Михеев. – М-Л: Гос. энергетическое изд-во, 1956. – 392 с.
- 6 Бажан П. И. Справочник по теплообменным аппаратам [Текст] / П. И. Бажан, Г. Е. Каневец, В. М. Селиверстов. — М.: Машиностроение, 1989. — 200 с
- 7 СТО 60-02.2.3-2018. Стандарт организации. Общие требования к оформлению и изложению документов учебной деятельности обучающихся [Электронный ресурс]. – Введ. 2018–02-01. – Электрон. дан. – Архангельск: Северный (Арктический) федеральный университет имени М. В. Ломоносова, 2018. – 117 с. – Режим доступа: http://lib.moy.su/Studentu/STO_60_02.2.3_2018Obshchie.pdf, свободный (дата обращения: 01.02.2019). – Загл. с экрана.

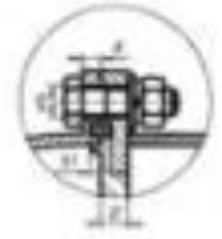
Формат Экз Лист	Обозначение	Наименование	Кол	Приме- чание	Лит	Лист	Листов	
Перв. примен.		<u>Документация</u>						
	A4		Пояснительная записка	1				
	A1		Охладитель пресной воды	1				
	Стаб. №		<u>Сборочные единицы</u>					
			1	Корпус	1			
			2	Крышка передняя	1			
			3	Крышка задняя	1			
			4	Рама	1			
				<u>Детали</u>				
			5	Патрубок	4			
			6	Труба 16x1	138			
			7	Перегородка	3			
			8	Трубная доска	2			
		9	Пракладка	1				
			<u>Стандартны изделия</u>					
		10	Болт М7-6x14 ГОСТ 7805-70	16				
	11	Гайка М7 ГОСТ 5916-70	16					
	12	Шайба 7 ГОСТ 11371-68	32					
	13	Шайба 7 ГОСТ 6402-70	16					
Лист и дата	Изм	Лист	№ док-м	Подп	Дата			
	Разраб							
Лист и дата	Проб							
	И контр							
Инф. № лист	Утв							
						Лит	Лист	Листов
								1



1
 диаметр сферического аппарата
 Д 55

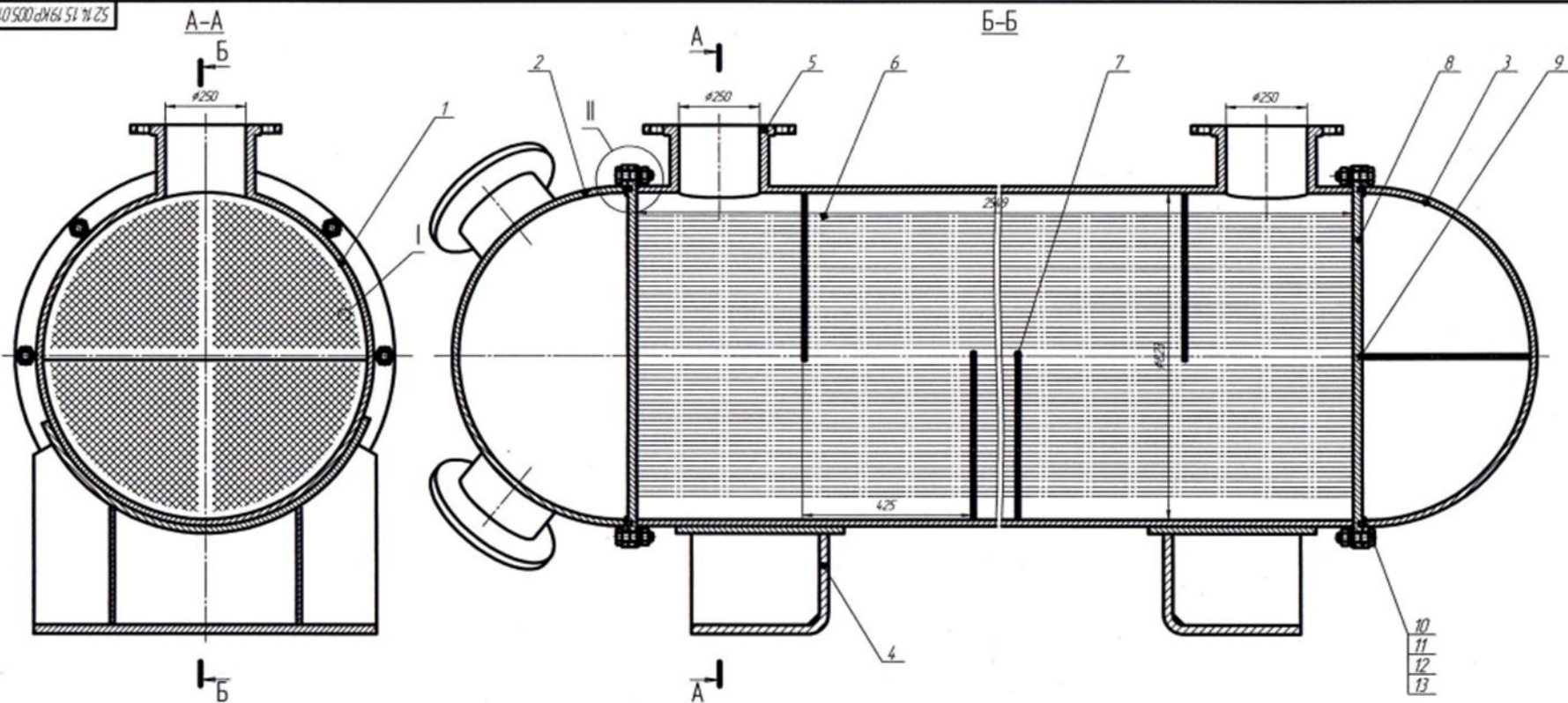


1
 шаг трубчатого пучка в сферическом аппарате
 Д 55

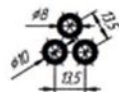


- Символы условных обозначений
- 1 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 2 - шаг трубчатого пучка по ГОСТ 1217
 - 3 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 4 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 5 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 6 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 7 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217
 - 8 - диаметр сферического аппарата по ГОСТ 1217

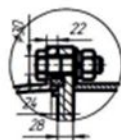
ИЗДАНИЕ		ИЗМЕНЕНИЯ	
№	ДАТА	№	ДАТА



I
разбивка трубок по треугольнику
М 11



II
узел крепления крышек к трубной доске
М 14



Технические требования

- 1 Допуски расположения отверстий для труб по ГОСТ 14.40-81
- 2 Все наружные поверхности окладителя, кроме таблички с маркировкой и уплотнительных поверхностей, покрыть эпоксидной краской и уплотнительные поверхности, покрыть эпоксидной краской
- 3 Перед закаткой крышек с фланцами трубной доски резьбовые поверхности болтов, а также торцы болтов и гайки снабдить графитовой смазкой
- 4 Крепление окладителя к фундаменту производить по ГОСТ 54100-74
- 5 Окладитель в сборе испытывать на герметичность водой при избыточном давлении которое используется в системе
- 6 В случае длительного хранения перед отработкой на склад емкости теплообменника продувать сжатым воздухом с точкой росы не выше -55°C

52.14.15.19.KP.005.01.KB				175	
Маслоохладитель				175	
Центральный завод				175	
г. Москва				175	
1980				175	
175				175	