3. ТЕПЛОВОЙ КОНСТРУКТИВНЫЙ РАСЧЁТ ВЕРТИКАЛЬНОГО ПАРОВОДЯНОГО ПОДОГРЕВАТЕЛЯ

Задание. Произвести конструктивный тепловой расчёт четырёхходового вертикального пароводяного подогревателя при следующих заданных условиях: производительность аппарата $Q = 20 \cdot 10^6$, MBT; параметры греющего пара: давление P = 0.25, энтальпия h = 2733.13, температура насыщенного пара $t_{\rm H} =$ 127,43°С; энтальпия конденсата на выходе из теплообменника. Температура нагреваемой воды при входе в подогреватель $t_2' = 65^{\circ}C$, при выходе $t_2'' = 117^{\circ}C$. Поверхность нагрева выполнена из латунных трубок диаметром $d_{\rm B}/d_{\rm H}=21/25$ мм. Вода проходит по трубам, а пар поступает в межтрубное пространство. Высота трубок в одном ходе H=4 м. Толщина накипи $\delta_{\rm H}=0,0002$ м, $\lambda_{\rm H}=2$ Вт/(м·К).

Расчёт

Определяем расход пара:

$$D = \frac{Q}{(h - h_{\rm H})} = \frac{20 \cdot 10^6}{(2733, 13 - 535, 4) \cdot 10^3} = 9,1 \text{ Kr/c.} (42)$$

И объёмный расход воды:

$$V = \frac{Q}{c_p \cdot (t_2'' - t_2') \cdot \rho} = \frac{20 \cdot 10^6}{4,233 \cdot 10^3 \cdot (117 - 65) \cdot 1000} = 0,091 \text{ м}^3/\text{c.} (43)$$

Средняя логарифмическая разность температур теплоносителей подогревателе:

$$\Delta t_{\rm CP} = \frac{\Delta t_{max} - \Delta t_{min}}{\ln \frac{\Delta t_{max}}{\Delta t_{min}}} = \frac{(127,43-65) - (135-117)}{\ln \frac{(127,43-65)}{(135-117)}} = 35,72^{\circ}\text{C}, (44)$$

где $\Delta t_{max} = t_H - t_2'$, $\Delta t_{min} = t - t_2''$.

где

Далее применяем методику упрощённого графоаналитического метода расчёта удельного теплового потока. Для этого предварительно для различных участков процесса теплопередачи находим теплозависимость между удельным тепловым напряжением и перепадом температур на данном участке:

А) рассмотрим процесс теплоотдачи от пара стенке. Коэффициент

теплоотдачи пара определяется по формуле Нуссельта:
$$\alpha_\Pi = 1{,}334 \cdot \frac{_B}{_{H^{0,25}\cdot\Delta t^{0,25}}} = 1{,}334 \cdot \frac{_{11374,62}}{_{4^{0,25}\cdot17,86^{0,25}}} = 3912{,}47, (45)$$
 где
$$B = 5700 + 56 \cdot t_{_{\rm H}} - 0{,}09 \cdot t_{_{\rm H}}^2 = 5700 + 56 \cdot 127{,}43 - 0{,}09 \cdot 127{,}43^2 = 11374{,}62,$$

$$\Delta t = t_{\rm H} - t_{\rm CT} = 127,43 - 109,57 = 17,86$$
°C,

$$t_{\rm CT} = 0.5 \cdot ((t_{\rm H} - \Delta t_{\rm CP}) + t_{\rm H}) = 0.5 \cdot ((127,43 - 35,72) + 127,43) = 109,57^{\circ}\text{C}.$$

Обозначим $\alpha_1 = \alpha_\Pi$. Имеем теплозависимость вида $q_1 = \alpha_1 \cdot \Delta t_1$. Задаваясь рядом значений Δt_1 , вычисляем соответствующие им величины q_1 . Строим (на миллиметровке) зависимость $\Delta t_1 = f(q_1)$. $\Delta t_1 = \frac{q_1}{\alpha_1} = \frac{5000}{3912.47} = 1,28 ^{\circ}\text{C}.$

$$\Delta t_1 = \frac{q_1}{\alpha_1} = \frac{5000}{3912,47} = 1,28$$
°C.

| | | | | | KP 1 51 02 02. 21.21.00 | | | | | |
|-----------|------|---------------|---------|------|----------------------------|----------------------|------|--------|--|--|
| Изм. | Лист | № докум. | Подпись | Дата | | | | | | |
| Разраб. | | Курбанов И. | | | | Лит. | Лист | Листов | | |
| Провер. | | Никулина Т.Н. | | | Тепловой конструктивный | | | | | |
| | | | | | расчёт вертикального | ГГТУ им. П.О. Сухого | | | | |
| Н. Контр. | | | | | пароводяного подогревателя | | | | | |
| Утв. | | | | | mapedeemmeee meeeepeeamemm | Гр. HP-21 | | | | |

Б) рассмотрим процесс теплопроводности через стенку. Теплозависимость имеет следующий вид:

$$q_2 = \frac{\lambda_{\text{CT}}}{\delta_{\text{CT}}} \cdot \Delta t_2 = \frac{45}{0.002} \cdot \Delta t_2 = 22500 \cdot \Delta t_2.$$
 (46)

Откуда:

$$\Delta t_2 = \frac{q_2}{22500} = \frac{5000}{22500} = 0.2$$
°C.

процесс теплопроводности через рассмотрим слой накипи. Теплозависимость имеет следующий вид:

$$q_3 = \frac{\lambda_{\text{H}}}{\delta_{\text{H}}} \cdot \Delta t_3 = \frac{2}{0,0002} \cdot \Delta t_3 = 10000 \cdot \Delta t_3;$$
 (47)
$$\Delta t_3 = \frac{5000}{10000} = 0,5^{\circ}\text{C}.$$

Г) теплоотдача от стенки воде.

Скорость воды в пароводяных подогревателях обычно составляет 1-3 м/с, движение воды – турбулентное, поэтому задавшись предварительно скорость воды, пользуемся упрощённой формулой:

$$\alpha_4 = \alpha_B = A_5 \cdot \frac{\omega_T^{0.8}}{d_B^{0.2}} = 3025 \cdot \frac{1^{0.8}}{0.021^{0.2}} = 6551. (48)$$

Имеем теплозависимость вида

$$q_4 = \alpha_4 \cdot \Delta t_4 = 6551 \cdot \Delta t_4;$$

 $\Delta t_4 = \frac{5000}{6551} = 0.76$ °C.

Складывая ординаты четырёх зависимостей, строим теплозависимость:

$$\sum \Delta t = \Delta t_1 + \Delta t_2 + \Delta t_3 + \Delta t_4 = 1,28 + 0,2 + 0,5 + 0,76 = 2,74$$
°C.

Рассчитываем коэффициент теплопередачи:
$$K = \frac{q}{\Delta t_{\rm CP}} = \frac{5000}{2,74} = 1825.~(49)$$

Площадь поверхности нагрева теплообменника:

$$F = \frac{Q}{K \cdot \Delta t_{CP}} = \frac{20 \cdot 10^6}{1825 \cdot 35.72} = 306.8 \text{ m}^2. (50)$$

По расчётной площади поверхности нагрева и диаметру трубок по каталогу вертикальный пароводяной подогреватель И выписываем выбираем технические характеристики: площадь поверхности нагрева $F=310~{\rm M}^2$, число труб n = 986.

Уточняем скорость течения воды в трубках выбранного подогревателя: $\omega = \frac{4 \cdot V \cdot z}{n \cdot \pi \cdot d_{\rm B}^2} = \frac{4 \cdot 0.091 \cdot 4}{986 \cdot 3.14 \cdot 0.021^2} = 1,07 \text{ м/с. (51)}$

$$\omega = \frac{4 \cdot V \cdot z}{n \cdot \pi \cdot d_{\rm B}^2} = \frac{4 \cdot 0.091 \cdot 4}{986 \cdot 3.14 \cdot 0.021^2} = 1.07 \text{ m/c.} (51)$$

Уточняем коэффициент теплоотдачи при движении воды в трубках:

$$\alpha_{\Pi} = 1{,}334 \cdot \frac{B}{H^{0.25} \cdot \Delta t^{0.25}} = 1{,}334 \cdot \frac{11374{,}62}{4^{0.25} \cdot 1{,}28^{0.25}} = 10087 \text{ BT/(M}^2 \cdot \text{K)}.$$

Уточняем коэффициент теплоотдачи пара:

$$\alpha_{\rm B} = 3025 \cdot \frac{1,07^{0,8}}{0,021^{0,2}} = 6915 \,{\rm BT/(M^2 \cdot K)}.$$

Уточняем коэффициент теплопередачи

$$K = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_{\Pi}} + \frac{\delta}{\lambda_{CT}} + \frac{\delta_{H}}{\lambda_{H}} + \frac{1}{\alpha_{R}}} = \frac{1}{\frac{1}{10087} + \frac{0,002}{45} + \frac{0,0002}{2} + \frac{1}{6915}} = 2576. (52)$$

| Изм. | Лист | № докум. | Подпись | Дата |
|------|------|----------|---------|------|

Необходимая площадь поверхности нагрева не должна превышать действительной площади поверхности нагрева выбранного подогревателя. $F = \frac{Q}{K \cdot \Delta t_{\text{CP}}} = \frac{20 \cdot 10^6}{2576 \cdot 35,72} = 217,357 \text{ м}^2.$ Лист

Лист

№ докум.

Подпись

Дата

KP 1 51 02 02. 21.21.00