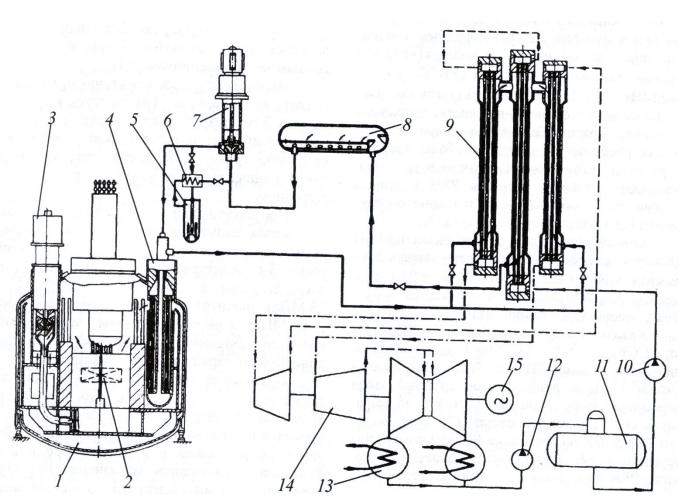
Теплогидравлический расчет номинального режима работы реактора БН 600



Интегральные параметры реактора

Тепловая мощность реактора Q = 1480 MBT

По заданным в проекте $T_{\text{вх}} = 377 \, ^{\circ}\text{C}, T_{\text{вых}} = 550 \, ^{\circ}\text{C},$

и давлению в активной зоне $P = 0.14~{\rm M}\Pi$ а расход теплоносителя в первом контуре

$$I_{\text{вх}} \left(377 \, ^{\text{I}}\text{C}, 0.14 \, \text{М}\Pi \text{a} \right) = 0.4952 \cdot 10^6 \, \text{Дж/кг}$$

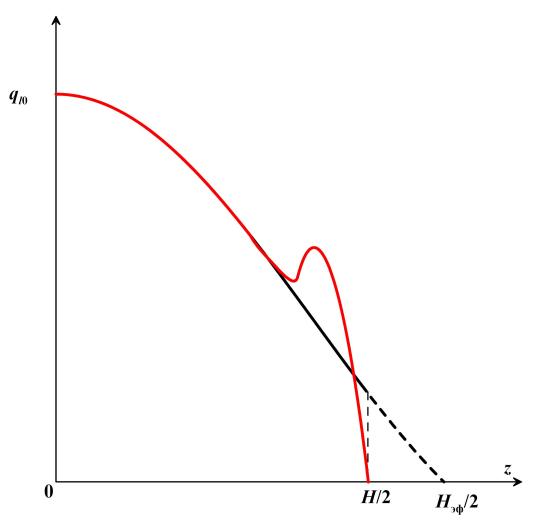
$$I_{\text{вых}}$$
 (550 $^{\mathbb{N}}$ C, 0.14 МПа)= 0.7278 · 10 6 Дж/кг

$$G = \frac{Q}{I_{\text{вх}} \left(377 \text{ }^{\text{\scirc}}\text{C}, 0.14 \text{ M}\Pi \text{a}\right) - I_{\text{вых}} \left(550 \text{ }^{\text{\scirc}}\text{C}, 0.14 \text{ M}\Pi \text{a}\right)} = 6363 \text{ кг/c}$$

Функция тепловыделения

Для гомогенного реактора с отражателями $q_1(z) = q_{10} \cos\left(\frac{\pi z}{H_{-1}}\right)$ $z \in \left[-\frac{H}{2}, \frac{H}{2}\right]$

H = 0.75 м - заданная из проекта длина тепловыделяющей части твэл



Функция тепловыделения

Величину $H_{9\phi}$ удобно определять по заданному в проекте коэффициенту неравномерности по высоте активной зоны, $K_z = 1.25$.

$$K_{z} = \frac{q_{l0}}{\langle q_{l} \rangle} = \frac{H}{\frac{H}{2}} \cos\left(\frac{\pi z}{H_{9\phi}}\right) dz$$

после интегрирования

$$K_z \cdot \sin\left(\frac{\pi H}{2H_{9\phi}}\right) = \frac{\pi H}{2H_{9\phi}}$$

$$H_{3\phi} = 1.04 \text{ M}$$

Функция тепловыделения

Величина q_{lo} определяется на один твэл. По проекту количество тепловыделяющих сборок $N_{_{\mathrm{TBC}}}=370$, количество твэл в кассете $N_{_{\mathrm{TB}}}=127$.

$$\frac{Q}{N_{\text{TBC}}N_{\text{TB}}} = \int_{-\frac{H}{2}}^{\frac{H}{2}} q_{l0} \cos\left(\frac{\pi z}{H_{\text{9}\phi}}\right) dz$$

$$q_{10} = 52530,0 \text{ BT/M}$$

Температура теплоносителя по высоте активной зоны

$$T_{\rm m}(z) = T_{\rm bx} + \frac{N_{\rm tb} \cdot N_{\rm tbc}}{G \cdot \langle c_p \rangle} \cdot \int_{\frac{H}{2}}^{z} q_l(\varsigma) \, \mathrm{d}\varsigma$$
 $\langle c_p \rangle = \frac{I_{\rm bbx} - I_{\rm bx}}{T_{\rm gbbx} - T_{\rm bx}} = 1344.51 \, \mathrm{Дж/(kf \cdot K)}$ Температура теплоносителя везде меньше, чем температура насыщения при заданном давлении, $T_{\rm s} = 882.8 \, ^{\circ}\mathrm{C}$, что свидетельствует об отсутствии развитого кипения.

Гидравлические характеристики кассеты

Площадь проходного сечения $S_{
m npox}$

В реакторе используются шестигранные кассеты с размером «под ключ» 96 мм и толщиной стенки 1.0 мм, в кассете находятся 127 тепловыделяющих элементов диаметром 6.9 мм.

$$S_{\text{npox}} = \frac{\sqrt{3}(96 - 2 \cdot 1)^2}{2} - 127 \frac{\pi 6.9^2}{4} = 2903.31 \text{ mm}^2$$

Гидравлический диаметр
$$d_{\Gamma} = \frac{4 \cdot S_{\text{прох}}}{\prod_{\text{смач}}}$$

$$\Pi_{\text{cmay}} = \frac{6 \cdot (96 - 2 \cdot 1)}{\sqrt{3}} + 127 \cdot \pi \cdot 6.9 = 3078.6 \text{ mm}$$

$$d_{\Gamma} = \frac{4 \cdot S_{\text{прох}}}{\Pi_{\text{смач}}} = 3.77 \text{ мм.}$$

Коэффициент теплоотдачи в режиме турбулентного стационарного течения несжимаемой жидкости

Лайон

$$Re \in [10^4; 5 \cdot 10^6], Pr << 1.$$

$$Nu = 7 + 0.025 \cdot Pe^{0.8}$$

$$Nu = \frac{\alpha_{KOHB} \cdot d_{\Gamma}}{\lambda}$$

Свойства натрия при средних давлении и температуре в реакторе

$$\rho = 905.7 \text{ kg/m}^3$$
;

$$\mu = 7.763 \cdot 10^{-4} \text{ }\Pi \text{a} \cdot \text{c};$$

$$\lambda = 81.74 \,\mathrm{BT/(M \cdot K)};$$

$$Pr = 7.828 \cdot 10^{-3}$$
.

$$Re = \left(\frac{G}{S_{\text{npox}} \cdot N_{\text{TBC}}}\right) \cdot \frac{d_{\Gamma}}{\mu} = 4.69 \cdot 10^4$$

$$Pe = Re \cdot Pr = 367$$

$$\alpha_{\text{KOHB}} = 213000 \text{ BT/(M}^2 \text{ K)}$$

Коэффициент теплоотдачи в режиме турбулентного стационарного течения несжимаемой жидкости

Субботин

$$Re \in [10^4; 5 \cdot 10^6], Pr << 1.$$

$$Nu = 5 + 0.025 \cdot Pe^{0.8}$$

$$Nu = \frac{\alpha_{KOHB} \cdot d_{\Gamma}}{\lambda}$$

Свойства натрия при средних давлении и температуре в реакторе

$$\rho = 905.7 \text{ kg/m}^3$$
;

$$\mu = 7.763 \cdot 10^{-4} \text{ } \Pi \text{a} \cdot \text{c};$$

$$\lambda = 81.74 \,\mathrm{BT/(M \cdot K)};$$

$$Pr = 7.828 \cdot 10^{-3}$$
.

$$Re = \left(\frac{G}{S_{\text{npox}} \cdot N_{\text{TBC}}}\right) \cdot \frac{d_{\Gamma}}{\mu} = 4.69 \cdot 10^{4}$$

$$Pe = Re \cdot Pr = 367$$

$$\alpha_{\text{конв}} = 169000 \text{ BT/(M}^2 \text{ K)}$$

Коэффициент теплоотдачи в режиме турбулентного стационарного течения несжимаемой жидкости

Чистые металлы

$$Re \in [3.10^3; 10^6], Pe < 2.10^4.$$

$$Nu = 4.82 + 0.0185 \cdot Pe^{0.8} \qquad Nu = \frac{\alpha_{\text{конв}} \cdot d_{\text{г}}}{\lambda}$$

$$Nu = \frac{\alpha_{KOHB} \cdot d_{\Gamma}}{\lambda}$$

Свойства натрия при средних давлении и температуре в реакторе

$$\rho = 905.7 \text{ kg/m}^3$$
;

$$\mu = 7.763 \cdot 10^{-4} \text{ } \Pi \text{a} \cdot \text{c};$$

$$\lambda = 81.74 \, \text{BT/(M} \cdot \text{K)};$$

$$Pr = 7.828 \cdot 10^{-3}$$
.

$$\operatorname{Re} = \left(\frac{G}{S_{\text{npox}} \cdot N_{\text{TBC}}}\right) \cdot \frac{d_{\Gamma}}{\mu} = 4.69 \cdot 10^{4}$$

$$Pe = Re \cdot Pr = 367$$

$$\alpha_{\text{конв}} = 157000 \text{ BT/(M}^2 \text{ K)}$$

Коэффициент теплоотдачи в режиме турбулентного стационарного течения несжимаемой жидкости в продольно омываемых пучках стержней

$$Nu = 24.15 \cdot \left(-8.12 + 12.76 \cdot s - 3.65 \cdot s^{2}\right) +$$

 $0.0174 \cdot \left(1 - \text{Exp}[-6(\text{s}-1)]\right) \cdot \left(\text{Pe}-200\right)^{0.8}$ Свойства натрия при средних давлении и Pr << 1, $1.1 < s = \frac{b}{d_{\text{твал}}} 1.5$.

$$ρ = 905.7 \text{ kg/m}^3;$$

$$μ = 7.763 \cdot 10^{-4} \text{ Πa} \cdot \text{c};$$

$$\lambda = 81.74 \, \text{BT/(M} \cdot \text{K)};$$

$$Pr = 7.828 \cdot 10^{-3}.$$

$$Nu = \frac{\alpha_{\text{\tiny KOHB}} \cdot d_{\text{\tiny F}}}{\lambda} \quad \text{Pe} = \text{Re} \cdot \text{Pr} = 367$$

$$s = \frac{7.95}{6.9} = 1.15.$$

$$\alpha_{\text{конв}} = 178000 \text{ BT/(M}^2 \text{ K)}$$

Коэффициент теплоотдачи в режиме турбулентного стационарного течения несжимаемой жидкости в продольно омываемых пучках стержней

$$Nu = 6 + 0.006 \cdot Pe$$

$$Nu = \frac{\alpha_{KOHB} \cdot d_{\Gamma}}{\lambda}$$

Свойства натрия при средних давлении и температуре в реакторе

$$\rho = 905.7 \text{ kg/m}^3$$
;

$$\mu = 7.763 \cdot 10^{-4} \text{ } \Pi \text{a} \cdot \text{c};$$

$$\lambda = 81.74 \,\mathrm{BT/(M \cdot K)};$$

$$Pr = 7.828 \cdot 10^{-3}$$
.

$$\operatorname{Re} = \left(\frac{G}{S_{\text{npox}} \cdot N_{\text{TBC}}}\right) \cdot \frac{d_{\Gamma}}{\mu} = 4.69 \cdot 10^{4}$$

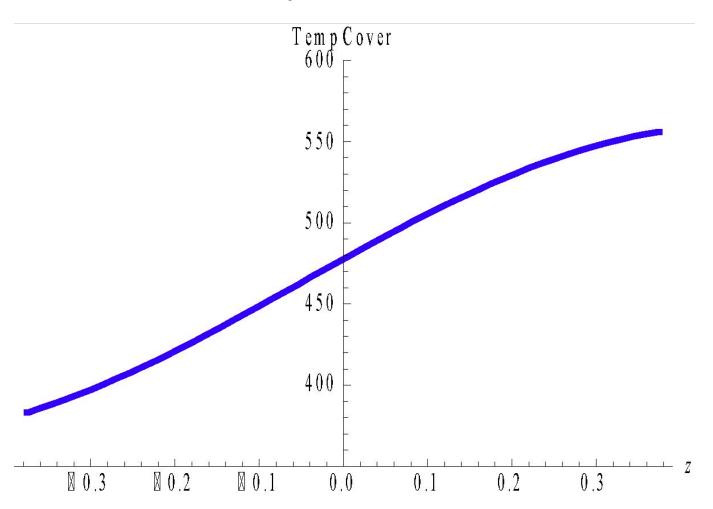
$$Pe = Re \cdot Pr = 367$$

$$\alpha_{\text{конв}} = 148000 \text{ BT/(M}^2 \text{ K)}$$

Температура поверхности оболочки твэл

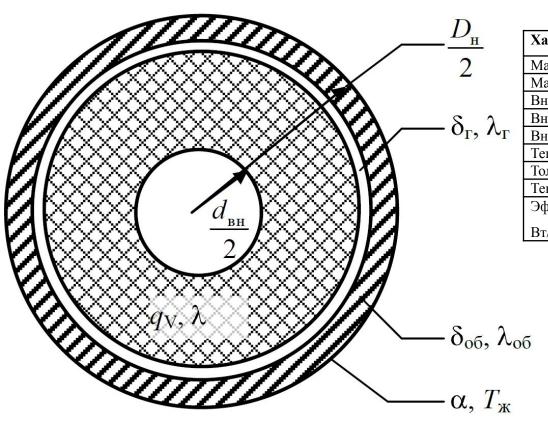
$$T_{\text{of}}(z) = T_{\text{x}}(z) + \frac{q_{l}(z)}{\pi d_{\text{tb}} \cdot \alpha_{\text{kohb}}}$$

В среднем коэффициент теплоотдачи $\alpha_{\text{конв}} = 173000 \; \text{Вт/(м}^2 \; \text{K)}$



Максимальная температура топливной композиции

$$R_{\text{\tiny TEPM}} = \frac{\ln\!\left(\frac{d_{_{\text{\tiny TB}}}}{d_{_{\text{\tiny TB}}}-2\cdot\delta_{_{\text{\tiny O}\tilde{0}}}}\right)}{2\,\pi\,\lambda_{_{\text{\tiny O}\tilde{0}}}} + \frac{\ln\!\left(\frac{d_{_{\text{\tiny TB}}}-2\cdot\delta_{_{\text{\tiny O}\tilde{0}}}}{d_{_{\text{\tiny TO\Pi}}}}\right)}{2\,\pi\,\lambda_{_{\Gamma}}} + \frac{1}{4\,\pi\,\lambda_{_{\text{\tiny TO\Pi}}}} \left(1 - \frac{2\!\left(\frac{d_{_{\text{\tiny BH}}}}{2}\right)^2}{\left(\frac{d_{_{\text{\tiny BH}}}}{2}\right)^2 - \left(\frac{d_{_{\text{\tiny BH}}}}}{2}\right)^2} \ln\!\left(\frac{d_{_{\text{\tiny TO\Pi}}}}{d_{_{\text{\tiny BH}}}}\right)\right)$$



Характеристики твэл	
Материал топлива	UO,
Материал оболочки	сталь
Внешний диаметр твэла $d_{_{\pi\pi}}$, мм	6,9
Внешний диаметр топливной таблетки $d_{_{ m TOH}}$, мм	6,0
Внутренний диаметр топливной таблетки $d_{_{\mathrm{BH}}}$, мм	1,8
Теплопроводность топлива $\lambda_{\text{тог}}$, $\text{Вт/(м} \cdot \text{K)}$	3,0
Толщина оболочки δ_{ob} , мм	0,4
Теплопроводность оболочки λ_{00} , $BT/(M \cdot K)$	21,7
Эффективная теплопроводность зазора λ_r ,	0,35
BT/(M·K)	

 $R_{\text{терм}} = 0.0286289 \text{ (м K)/BT}$

Максимальная температура топливной композиции

$$T_{\text{\tiny II}}(z) = T_{\text{\tiny OG}}(z) + q_l(z) \cdot R_{\text{\tiny Tepm}}$$

