

CHLADICI VÝKON

L15 WFL 6 : $M = 20 \text{ l/s}$ (beran + stůl)

BERAN : $M_1 = 13,9 \text{ l/s}$

vstup $t_1 = 7,4^\circ\text{C}$

výstup $t_2 = 8,8^\circ\text{C}$

$$Q_1 = M_1 \cdot c \cdot \Delta t = 13,9 \cdot 4186 \cdot (8,8 - 7,4) = 81460 \text{ W} \rightarrow \underline{81,5 \text{ kW}}$$

STŮL : $M_2 = 13,9 \text{ l/s}$

vstup $t_1 = 7,6^\circ\text{C}$

výstup $t_2 = 12^\circ\text{C}$

$$Q_2 = M_2 \cdot c \cdot \Delta t = 13,9 \cdot 4186 \cdot (12 - 7,6) = 256016 \text{ W} \rightarrow \underline{256 \text{ kW}}$$

$$Q_5 = Q_1 + Q_2 = 81,5 + 256 = \underline{337,5 \text{ kW}} \quad \checkmark$$

L15 WFL 7 : BERAN : $M_1 = 7,2 \text{ l/s}$

vstup $t_1 = 7,0^\circ\text{C}$

výstup $t_2 = 9,6^\circ\text{C}$

$$Q_1 = 7,2 \cdot 4186 \cdot (9,6 - 7,0) = 78362 \text{ W} \rightarrow \underline{78,4 \text{ kW}}$$

STŮL : $M_2 = 7,7 \text{ l/s}$

vstup $t_1 = 7,0^\circ\text{C}$

výstup $t_2 = 8,7^\circ\text{C}$

$$Q_2 = 7,7 \cdot 4186 \cdot (8,7 - 7,0) = 51948 \text{ W} \rightarrow \underline{51,9 \text{ kW}}$$

$$Q_7 = Q_1 + Q_2 = 78,4 + 51,9 = \underline{130,3 \text{ kW}}$$

TURBOKOMPRESOR :

DAUFORS TURBOCOR CW-M2-TT 700 ST

$V = 96,5 \text{ m}^3/\text{h}$

$\Delta t = +9 / +5^\circ\text{C}$

$Q_T = 450 \text{ kW}$

$$Q_T = 450 \text{ kW} > Q_5 = 337,5 \text{ kW}$$

VYHOVUJE

TLAKOVÉ ZTRÁTY

1) CALAZENÍ LISU

$Q = 450 \text{ kW}$; $V = 96,5 \text{ m}^3/\text{h} \rightarrow 26,8 \text{ kg/s}$

a) OKRUH TURBOČER CW-M2-TT300ST — AKUMULAČNÍ NÁDRŽE

ZTRÁTY TŘENÍM:

$$\Delta P_{zt} = l \cdot \frac{\lambda}{d} \cdot \frac{v^2}{2} \cdot \rho \quad [\text{Pa}]$$

$$\rho = 1000 - (t - 4) \cdot [0,097 + 0,0026 \cdot (t - 4)]$$

$$Re = \frac{v \cdot d}{\nu}$$

$$\nu = \frac{1,79 \cdot 10^{-6}}{1 + 0,0227 \cdot t + 0,000221 \cdot t^2}$$

$Re \leq 2320 \rightarrow$ laminární proudění:

$$\lambda = \frac{64}{Re}$$

$2320 < Re < 4000 \rightarrow$ přechodová oblast:

$$\lambda = \lambda_{2320} + \frac{\lambda_{4000} - \lambda_{2320}}{4000 - 2320} \cdot (Re - 2320)$$

$Re > 4000 \rightarrow$ turbulentní proudění:

$$\frac{1}{\sqrt{\lambda}} = -2 \cdot \log \left(\frac{2,51}{Re \cdot \sqrt{\lambda}} + \frac{k}{3,71 \cdot d} \right)$$

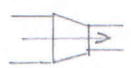
DN 150: $l = 370 \text{ m}$; $\Delta P_{zt} = 5,735 \text{ kPa}$

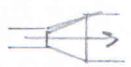
ZTRÁTY MÍSTNÍMI ODPORY:


$$\Delta P_{\xi} = \xi \cdot \frac{v^2}{2000} \cdot \rho \quad [\text{kPa}]$$


ξ ... součinitel místního odporu [-]

koleno DN 150: $\Delta P_{\xi_1} = 17,015 \cdot \frac{1,52^2}{2000} \cdot 1000 = 9,519 \text{ kPa}$

: $\Delta P_{\xi_2} = 0,1 \cdot \frac{1,52^2}{2000} \cdot 1000 = 0,116 \text{ kPa}$

: $\Delta P_{\xi_3} = 0,2 \cdot \frac{7,05^2}{2000} \cdot 1000 + 0,2 \cdot \frac{7,51^2}{2000} \cdot 1000 = 6,122 \text{ kPa}$

: $\Delta P_{\xi_4} = 4,1 \cdot \frac{1,71^2}{2000} \cdot 1000 = 6,287 \text{ kPa}$

: $\Delta P_{\xi_5} = 5 \cdot \frac{1,71^2}{2000} \cdot 1000 = 7,11 \text{ kPa}$

bílá KVB 1304-J DN 150: $\Delta P_{\xi_6} = \frac{Q^2}{k_v^2} \cdot \frac{\rho}{10} = \frac{96,5^2}{380^2} \cdot \frac{1000}{10} = 6,449 \text{ kPa}$

výparník chladič CW-M2-TT300ST: $\Delta P_{\xi_7} = 55 \text{ kPa}$

regulační ventil BRA.EROFLOX 4 DN 150: $\Delta P_{\xi_8} = \frac{96,5^2}{446^2} \cdot \frac{1000}{10} = 3,942 \text{ kPa}$

pneový kompenzátor BRA.FS.500 DN 100: $\Delta P_{\xi_9} = \frac{96,5^2}{150^2} \cdot \frac{1000}{10} = 0,409 \text{ kPa}$

DN 125: $\Delta P_{\xi_{10}} = \frac{96,5^2}{263^2} \cdot \frac{1000}{10} = 0,134 \text{ kPa}$

TRATY CELKEM:

$$\Delta P = \Delta P_{zT} + \sum_{i=1}^n \Delta P_{\xi_i} + 100 \text{ Pa} = 5,775 + 9,219 + 0,116 + 6,173 + 6,287 + 7,71 + 2,943$$

$$= 6,449 + 55 + 100 = \underline{191,62 \text{ Pa}}$$

$$\Delta P + 10\% = 191,62 + 19,162 = \underline{210,78 \text{ Pa}}$$

ČERPADLO WILO BL 100/270-15/4

6) OKRUH AKUMULAČNÍ NADRŽE — LIS

LIS WFL 6 : Q = 3375 l/h

$$\Delta t = 9/1 + 5^\circ\text{C}$$

$$V = 72,6 \text{ m}^3/\text{h}$$

Obem a obál mají každý své čerpadlo → $v_1 = v_2 = 36,3 \text{ m}^3/\text{h}$

ZTRATY TŘENÍM.

DN 200 : $l = 41,9 \text{ m}$; $\Delta P_{zT1} = 1,616 \text{ Pa}$ → pro 1 čerpadlo $\Delta P_{zT1} = \underline{0,808 \text{ Pa}}$

DN 150 : $l = 37,5 \text{ m}$; $\Delta P_{zT2} = \underline{0,92 \text{ Pa}}$

PP-H 160x146 : $l = 67,74 \text{ m}$; $\Delta P_{zT3} = \underline{1,516 \text{ Pa}}$

DN 2" : $l = 0,8$; $\Delta P_{zT4} = \underline{0,058 \text{ Pa}}$

ZTRATY MÍSTNÍMI ODPORY:

DN 200 : $\Delta P_{\xi_1} = \xi \cdot \frac{v^2}{2000} \cdot \rho = \frac{1}{2} \cdot (26,05) \cdot \frac{0,6^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{0,9 \text{ Pa}}$

DN 150 : $\Delta P_{\xi_2} = (15,05) \cdot \frac{0,57^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{1,21 \text{ Pa}}$

DN 160x146 : $\Delta P_{\xi_3} = (8,05) \cdot \frac{0,75^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{1,125 \text{ Pa}}$

DN 200 → DN 150 : $\Delta P_{\xi_4} = 4,9 \cdot \frac{0,7^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{0,22 \text{ Pa}}$

DN 150 → DN 100 : $\Delta P_{\xi_5} = 0,1 \cdot \frac{0,7^2}{2000} \cdot 1000 + 0,1 \cdot \frac{0,57^2}{2000} \cdot 1000 + 0,1 \cdot \frac{1,2^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{0,103 \text{ Pa}}$

DN 100 → DN 50 : $\Delta P_{\xi_6} = 0,2 \cdot \frac{4,9^2}{2000} \cdot 1000 + 0,2 \cdot \frac{1,92^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{2,954 \text{ Pa}}$

DN 150 → DN 100 : $\Delta P_{\xi_7} = 2,3 \cdot \frac{0,61^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{0,428 \text{ Pa}}$

DN 200 → DN 150 : $\Delta P_{\xi_8} = 1,2 \cdot \frac{0,57^2}{2000} \cdot 1000 = \underline{0,195 \text{ Pa}}$

filtr KIS BOA-5 DN 150 : $\Delta P_{\xi_9} = \frac{36,3^2}{380^2} \cdot \frac{1000}{10} = \underline{0,917 \text{ Pa}}$

spínač klapka BRA. DG. 031 DN 150 : $\Delta P_{\xi_{10}} = \frac{36,3^2}{467^2} \cdot \frac{1000}{10} = \underline{0,603 \text{ Pa}}$

regulační ventil BRA. EKOFUX L DN 150 : $\Delta P_{\xi_{11}} = \frac{36,3^2}{486^2} \cdot \frac{1000}{10} = \underline{0,558 \text{ Pa}}$

nejmenší forma do lisu : $\Delta P_{\xi_{12}} = \underline{400 \text{ Pa}}$

průřový kompenzátor BRA. FN. 500 DN 50 : $\Delta P_{\xi_{13}} = \frac{36,3^2}{526^2} \cdot \frac{1000}{10} = \underline{0,696 \text{ Pa}}$

DN 65 : $\Delta P_{\xi_{14}} = \frac{36,3^2}{672^2} \cdot \frac{1000}{10} = \underline{0,292 \text{ Pa}}$

TRÁVY CELKEM:

$$\Delta p = \sum_{i=1}^{m-1} \Delta p_{zti} + \sum_{i=1}^{m-1} \Delta p_{\xi i} + 100 \text{ bPa} = 0,808 + 0,92 + 1,816 + 0,054 + 0,9 + 1,218 + 1,125 +$$
$$0,22 + 0,103 + 2,954 + 0,582 + 0,195 + 0,917 + 0,604 + 0,55 + 400 \times 0,0006 + 0,292 + 100 =$$
$$= \underline{\underline{513,85 \text{ bPa}}}$$

$$\Delta p + 10\% = 513,85 + 51,39 = \underline{\underline{565,24 \text{ bPa}}}$$

ČERPADLO WILO BL 50/220 - R,512

LASERU


a) OKRUH TURBOCOR CW-MZ-11300ST — AKUMULAČNÍ NADŘÍŽE

ZTRÁTY TŘENÍM:

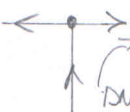
$$Q = 450 \text{ kW}; V = 96,5 \text{ m}^3/\text{h}$$

DN150: $l = 16 \text{ m}; \Delta p_{zt,1} = 2,451 \text{ kPa}$

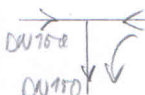
ZTRÁTY MÍSTNÍMI ODPORY:



DN150: $\Delta p_{\xi_1} = (11 \cdot 0,5) \cdot \frac{1,52^2}{2000} \cdot 1000 + (4 \cdot 0,5) \cdot \frac{0,76^2}{2000} \cdot 1000 = 6,931 \text{ kPa}$



DN150: $\Delta p_{\xi_2} = 4,3 \cdot \frac{0,76^2}{2000} \cdot 1000 = 1,242 \text{ kPa}$

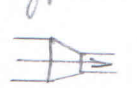


DN150: $\Delta p_{\xi_3} = 5 \cdot \frac{0,76^2}{2000} \cdot 1000 = 1,444 \text{ kPa}$


filtr KVB B30A-J DN150: $\Delta p_4 = \frac{96,5^2}{780^2} \cdot \frac{1000}{10} = 6,449 \text{ kPa}$

pouškový kompenzátor BRK. K. 500 DN80+100: $\Delta p_{\xi_5} = \frac{96,5^2}{947^2} \cdot \frac{1000}{10} + \frac{96,5^2}{1108^2} \cdot \frac{1000}{10} = 1,438 \text{ kPa}$

výparník chladiče CW-MZ-11300ST: $\Delta p_{\xi_6} = 55 \text{ kPa}$



DN150: $\Delta p_{\xi_7} = 0,1 \cdot \frac{1,52^2}{2000} \cdot 1000 = 0,116 \text{ kPa}$



DN150: $\Delta p_{\xi_8} = 0,3 \cdot \frac{5,1^2}{2000} \cdot 1000 = 3,902 \text{ kPa}$

regulační ventil BRK. EKOFLOX L DN150: $\Delta p_{\xi_9} = \frac{96,5^2}{586^2} \cdot \frac{1000}{10} = 2,943 \text{ kPa}$

ZTRÁTY CELKEM:

$$\Delta p = \sum_{i=1}^9 \Delta p_{\xi_i} + \Delta p_{zt,1} + 100 \text{ kPa} = 6,931 + 1,242 + 1,444 + 6,449 + 1,444 + 55 + 0,116 + 3,902 +$$

$$2,943 + 2,451 + 100 = 176,74 \text{ kPa}$$

$$\Delta p + 10\% = 176,74 + 17,67 = 194,41 \text{ kPa}$$

ČERPADLO WILO BL 80/270-11/4

5) OKROH AKUMULAČNÍ NÁDRŽE — LÁSERY

$Q = 400 \text{ kW}; V = 68,8 \text{ m}^3/\text{h}$

ZTRATY TRÉNÍM:

DN 150: $l = 140,78 \text{ m}; \Delta P_{zr1} = 26,424 \text{ kPa} (Q = 400 \text{ kW}, V = 68,8 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 1,62 \text{ m}; \Delta P_{zr2} = 0,095 \text{ kPa} (Q = 342,1 \text{ kW}, V = 58,96 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 57,22 \text{ m}; \Delta P_{zr3} = 2,332 \text{ kPa} (Q = 285,6 \text{ kW}, V = 49,12 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 1,62 \text{ m}; \Delta P_{zr4} = 0,044 \text{ kPa} (Q = 228,4 \text{ kW}, V = 39,28 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 57,22 \text{ m}; \Delta P_{zr5} = 0,887 \text{ kPa} (Q = 171,2 \text{ kW}, V = 29,44 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 1,62 \text{ m}; \Delta P_{zr6} = 0,012 \text{ kPa} (Q = 114 \text{ kW}, V = 19,6 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 57,22 \text{ m}; \Delta P_{zr7} = 0,114 \text{ kPa} (Q = 56,8 \text{ kW}, V = 9,76 \text{ m}^3/\text{h})$

DN 100: $l = 37,14 \text{ m}; \Delta P_{zr8} = 0,576 \text{ kPa} (Q = 56,8 \text{ kW}, V = 9,76 \text{ m}^3/\text{h})$


$l = 14,5 \text{ m}; \Delta P_{zr9} = 0,137 \text{ kPa} (Q = 42,5 \text{ kW}, V = 7,3 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 18,8 \text{ m}; \Delta P_{zr10} = 0,078 \text{ kPa} (Q = 28,2 \text{ kW}, V = 4,84 \text{ m}^3/\text{h})$

$l = 33,4 \text{ m}; \Delta P_{zr11} = 0,015 \text{ kPa} (Q = 13,9 \text{ kW}, V = 2,38 \text{ m}^3/\text{h})$

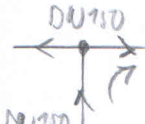
DN 50: $l = 4 \text{ m}; \Delta P_{zr12} = 0,123 \text{ kPa} (Q = 13,9 \text{ kW}, V = 2,38 \text{ m}^3/\text{h})$


ZTRATY MÍSTNÍMI ODPORY:


 DN 150: $\Delta P_{\xi 1} = (K \cdot 0,5) \cdot \frac{108^2}{2000} \cdot 1000 + 2 \cdot 0,5 \cdot \frac{0,15^2}{2000} \cdot 1000 = 5,26 \text{ kPa}$

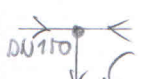
DN 100: $\Delta P_{\xi 2} = 2 \cdot 0,5 \cdot \frac{0,108^2}{2000} \cdot 1000 = 0,003 \text{ kPa}$

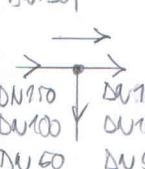
DN 50: $\Delta P_{\xi 3} = 4 \cdot 0,5 \cdot \frac{0,032^2}{2000} \cdot 1000 = 0,102 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 4} = 1,3 \cdot \frac{1,08^2}{2000} \cdot 1000 = 0,758 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 5} = \frac{0,1 \cdot 1000}{2000} \cdot (1,08^2 + 0,08^2 + 0,32^2) = 0,064 \text{ kPa}$

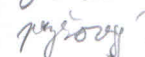
 $\Delta P_{\xi 6} = (0,3 + 0,1) \cdot \frac{1,08^2}{2000} \cdot 1000 + 0,2 \cdot \frac{1000}{2000} \cdot (0,35^2 + 0,32^2) = 0,256 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 7} = 2 \cdot \frac{1,08^2}{2000} \cdot 1000 = 1,166 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 8} = 0,6 \cdot \frac{0,97^2}{2000} \cdot 1000 + 0,6 \cdot \frac{0,77^2}{2000} \cdot 1000 + 0,6 \cdot \frac{0,62^2}{2000} \cdot 1000 + 1 \cdot \frac{0,46^2}{2000} \cdot 1000 + 1,1 \cdot \frac{0,31^2}{2000} \cdot 1000 + 3 \cdot \frac{0,15^2}{2000} \cdot 1000 + 1 \cdot \frac{0,26^2}{2000} \cdot 1000 + 1,8 \cdot \frac{0,17^2}{2000} \cdot 1000 + 3 \cdot \frac{0,108^2}{2000} \cdot 1000 = 0,848 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 9} = \Delta P_{\xi 8} = 0,848 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 10} = \frac{68,8^2}{360^2} \cdot \frac{1000}{1} = 3,278 \text{ kPa}$

 $\Delta P_{\xi 11} = \frac{68,8^2}{672^2} \cdot \frac{1000}{10} + \frac{68,8^2}{935^2} \cdot \frac{1000}{10} = 3,549 \text{ kPa}$

Strana klapka BPA. DG. 021 DN150: $\Delta P_{\xi_{12}} = \frac{6 \rho v^2}{567^2} \cdot \frac{1000}{10} = 2,17 \text{ Pa}$

gubání ventíl BPA. EXOFLEX L DN150: $\Delta P_{\xi_{13}} = \frac{6 \rho v^2}{486^2} \cdot \frac{1000}{16} = 2,009 \text{ Pa}$

lossy: $\Delta P_{\xi_{14}} = 400 \text{ Pa}$

ZTRÁTY CELKEM:

$$\Delta P = \sum_{i=1}^{m-1} \Delta P_{\xi_{1i}} + \sum_{i=1}^{n-1} \Delta P_{\xi_{2i}} + 100 \text{ Pa} = 26,429 + 4095 + 2,332 + 0,1044 + 0,187 + 0,012 +$$

$$+ 0,114 + 0,576 + 0,131 + 0,078 + 0,035 + 0,127 + 5,26 + 0,007 + 0,102 + 0,758 + 0,064 +$$

$$+ 0,256 + 1,166 + 0,848 + 0,838 + 1,278 + 3,549 + 2,17 + 2,004 + 400 + 50 = \underline{\underline{548,28 \text{ Pa}}}$$

$\Delta P + 10\% = 548,28 + 54,83 = \underline{\underline{603,11 \text{ Pa}}}$

ČERPADLO WILD ISL 50/220-22/2

ZLOUŠŤKA IZOLACE POTRUBÍ

1) LISY

DN 200:

Součinnostel průstupu tepla stěnou potrubí:

$$U_0 = \frac{\pi}{\frac{1}{\lambda_i \cdot (d - 2\delta_t)} + \frac{1}{2 \cdot \lambda_t} \cdot \ln\left(\frac{d}{d - 2\delta_t}\right) + \frac{1}{2 \cdot \lambda_{iz}} \cdot \ln\left(\frac{D}{d}\right) + \frac{1}{d \cdot e \cdot D}} \quad [W/m^2K]$$

pro součinnostel průstupu tepla mezi médiem a stěnou,

$$U_0 = \frac{\pi}{\frac{1}{2 \cdot \lambda_t} \cdot \ln\left(\frac{d}{d - 2\delta_t}\right) + \frac{1}{2 \cdot \lambda_{iz}} \cdot \ln\left(\frac{D}{d}\right) + \frac{1}{d \cdot e \cdot D}} \quad [W/m^2K]$$

Ydrata potrubí:

$$Q_{ztr} = U_0 \cdot l \cdot (t_{in} - t_{out}) \quad [W]$$

l ... délka potrubí [m]

t_{in} ... teplota média [°C]

t_{out} ... teplota okolí [°C]

d ... vnější průměr trubky [m]

δ_t ... tloušťka stěny [m]

λ_{iz} ... tloušťka izolace [m]

D ... průměr potrubí s izolací [m]

λ_t ... souč. tepelné vodivosti trubky [W/mK]

λ_{iz} ... souč. tepelné vodivosti izolace [W/mK]

d_i ... souč. průstupu tepla mezi médiem a trubkou [W/m²K]

d_e ... souč. průstupu tepla mezi izolací a okolím [W/m²K]

- Největší souč. průstupu tepla podle vyhlášky č. 193/2007: $U_0 \leq 0,4 \text{ W/m}^2\text{K}$

- $\lambda_{iz} = 0,028 \text{ W/mK}$

- TL izolace = 100 mm

$$U_0 = \frac{\pi}{\frac{1}{2 \cdot 50} \cdot \ln\left(\frac{0,219}{0,219 - 2 \cdot 0,0062}\right) + \frac{1}{2 \cdot 0,028} \cdot \ln\left(\frac{0,219}{0,219}\right) + \frac{1}{10 \cdot 0,1419}} = 0,258 \text{ W/m}^2\text{K} \leq 0,4 \text{ W/m}^2\text{K} \quad \text{VYHOVUJE}$$

PŘÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 5^\circ\text{C}$

$$Q_{ztr1} = U_0 \cdot l \cdot \delta \cdot (t_{in} - t_{out}) = 9,99 \cdot 16,5 \cdot \pi \cdot 0,219 \cdot (5 - 20) = -7701 \text{ W}$$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 100 mm:

$$Q_{ztr2} = U_0 \cdot l \cdot (t_{in} - t_{out}) = 0,258 \cdot 16,5 \cdot (5 - 20) = -20,6 \text{ W (úspora 95\%)}$$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20 mm:

$$Q_{ztr3} = 1,211 \cdot 16,5 \cdot (5 - 20) = -299,7 \text{ W (úspora 92\%)}$$

ZPĚTNÉ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 9^\circ\text{C}$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 16,5 \cdot \pi \cdot 0,219 \cdot (9 - 20) = -1247 \text{ W}$$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 100 mm:

$$Q_{ztr2} = 0,258 \cdot 16,5 \cdot (9 - 20) = -65 \text{ W (úspora 95\%)}$$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20 mm:

$$Q_{ztr3} = 1,211 \cdot 16,5 \cdot (9 - 20) = -219,8 \text{ W (úspora 92\%)}$$

J 150:

Minimální souč. prostupná tepelná vodivost podle vyhlášky č. 193/2007: $U_0 \leq 0,5 \text{ W/m}^2\text{K}$

$\lambda_{iz} = 0,038 \text{ W/mK}$

$TL \text{ izolace} = 80 \text{ mm}$

$U_0 = \frac{1}{2,50 \cdot \ln\left(\frac{0,159}{0,159 - 2 \cdot 0,0045}\right)} + \frac{1}{2 \cdot 0,038 \cdot \ln\left(\frac{0,319}{0,159}\right)} + \frac{1}{10 \cdot 0,319} = 0,332 \text{ W/m}^2\text{K} < 0,5 \text{ W/m}^2\text{K}$ VYHOVUJE
(tl. izolace 60mm $\rightarrow U_0 = 0,505 \text{ W/m}^2\text{K}$)

PRÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 5^\circ\text{C}$

$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 75 \cdot \pi \cdot 0,159 \cdot (5 - 20) = -5674 \text{ W}$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 80mm:

$Q_{ztr2} = 0,332 \cdot 75 \cdot (5 - 20) = -373 \text{ W}$ (úspora 93%)

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20mm:

$Q_{ztr3} = 0,909 \cdot 75 \cdot (5 - 20) = -1023 \text{ W}$ (úspora 82%)

ZPĚTNÉ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 9^\circ\text{C}$

$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 75 \cdot \pi \cdot 0,159 \cdot (9 - 20) = -4177 \text{ W}$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 80mm:

$Q_{ztr2} = 0,332 \cdot 75 \cdot (9 - 20) = -274 \text{ W}$ (úspora 93%)

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20mm:

$Q_{ztr3} = 0,909 \cdot 75 \cdot (9 - 20) = -750 \text{ W}$ (úspora 82%)

PP-H 160x14,6:

$TL \text{ izolace} = 60 \text{ mm}$

$U_0 = \frac{1}{2,50 \cdot \ln\left(\frac{0,16}{0,16 - 2 \cdot 0,0146}\right)} + \frac{1}{2 \cdot 0,038 \cdot \ln\left(\frac{0,28}{0,16}\right)} + \frac{1}{10 \cdot 0,28} = 0,384 \text{ W/m}^2\text{K} < 0,5 \text{ W/m}^2\text{K}$ VYHOVUJE

PRÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 5^\circ\text{C}$

$Q_{ztr1} = 6,01 \cdot 127,5 \cdot \pi \cdot 0,16 \cdot (5 - 20) = -5548 \text{ W}$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 60mm:

$Q_{ztr2} = 0,384 \cdot 127,5 \cdot (5 - 20) = -735 \text{ W}$ (úspora 87%)

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20mm:

$Q_{ztr3} = 0,407 \cdot 127,5 \cdot (5 - 20) = -1543 \text{ W}$ (úspora 73%)

ZPĚTNÉ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 9^\circ\text{C}$

$Q_{ztr1} = 6,01 \cdot 127,5 \cdot \pi \cdot 0,16 \cdot (9 - 20) = -4069 \text{ W}$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 60mm:

$Q_{ztr2} = 0,384 \cdot 127,5 \cdot (9 - 20) = -539 \text{ W}$ (úspora 87%)

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20mm:

$Q_{ztr3} = 0,407 \cdot 127,5 \cdot (9 - 20) = -1132 \text{ W}$ (úspora 72%)

LASERY

$$\lambda_{iz} = 0,078 \text{ W/mK}$$

DW150:

$$\boxed{\text{TL. izolace} = 10 \text{ mm}}$$

$$V_0 = \frac{1}{2.50} \cdot \ln\left(\frac{0,159}{0,159 - 2.00045}\right) + \frac{\pi}{2.0078} \cdot \ln\left(\frac{0,219}{0,159}\right) + \frac{1}{10.0,219} = 0,332 \text{ W/mK} < 0,4 \text{ W/mK} \text{ VYHOVUJE}$$

(tl. izolace 60 mm $\rightarrow V_0 = 0,405 \text{ W/mK}$)

PŘÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná strata bez izolace:

$$t = 15^\circ\text{C}$$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 299,5 \cdot \pi \cdot 0,159 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-7477 \text{ W}}}$$

- Tepelná strata s izolací tl. 10 mm:

$$Q_{ztr2} = 0,332 \cdot 299,5 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-497 \text{ W}}} \text{ (úspora 93\%)}$$

- Tepelná strata s izolací tl. 20 mm:

$$Q_{ztr3} = 0,409 \cdot 299,5 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-1361 \text{ W}}} \text{ (úspora 83\%)}$$

ZPĚTNÉ POTRUBÍ - Tepelná strata bez izolace:

$$t = 20^\circ\text{C}$$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 299,5 \cdot \pi \cdot 0,159 \cdot (20 - 20) = \underline{\underline{0 \text{ W}}}$$

Technický nemohl být žádný radu izolace. To bude stabilní stav v případě, že byly podmínky přesně takové, jako uvažují ve výpočtu. Proto i na zpětné potrubí navrhneme izolaci stejnou jako na přívodní!

DW100:

$$\boxed{\text{TL. izolace} = 60 \text{ mm}}$$

- Maximální součinitel prostupu tepla podle vyhlášky č. 193/2007: $V_0 \leq 0,74 \text{ W/mK}$

$$V_0 = \frac{1}{2.50} \cdot \ln\left(\frac{0,108}{0,108 - 2.0004}\right) + \frac{\pi}{2.0078} \cdot \ln\left(\frac{0,228}{0,108}\right) + \frac{1}{10.0,228} = 0,306 \text{ W/mK} < 0,74 \text{ W/mK} \text{ VYHOVUJE}$$

(tl. izolace 50 mm $\rightarrow V_0 = 0,345 \text{ W/mK}$)

PŘÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná strata bez izolace:

$$t = 15^\circ\text{C}$$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 277,5 \cdot \pi \cdot 0,108 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-4026 \text{ W}}}$$

- Tepelná strata s izolací 60 mm:

$$Q_{ztr2} = 0,306 \cdot 277,5 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-363 \text{ W}}} \text{ (úspora 91\%)}$$

- Tepelná strata s izolací 20 mm:

$$Q_{ztr3} = 0,651 \cdot 277,5 \cdot (15 - 20) = \underline{\underline{-774 \text{ W}}} \text{ (úspora 81\%)}$$

ZPĚTNÉ POTRUBÍ - Tepelná strata bez izolace:

$$t = 20^\circ\text{C}$$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 277,5 \cdot \pi \cdot 0,108 \cdot (20 - 20) = \underline{\underline{0 \text{ W}}}$$

N 50:

Měnjící součinitel průtoku tepla podle výšky č. 193/2007: $U_0 \leq 0,27 \text{ W/m}^2\text{K}$

TL. izolace = 40 mm

$$U_0 = \frac{1}{\frac{1}{2 \cdot 0,50} \cdot \ln\left(\frac{0,057}{0,057 - 2 \cdot 0,0029}\right) + \frac{1}{2 \cdot 0,038} \cdot \ln\left(\frac{0,137}{0,057}\right) + \frac{1}{10 \cdot 0,137}} = 0,256 \text{ W/m}^2\text{K} < 0,27 \text{ W/m}^2\text{K} \text{ VYHOVUJE}$$

PŘÍVODNÍ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 15^\circ\text{C}$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 174,5 \cdot \pi \cdot 0,057 \cdot (15 - 20) = -1561 \text{ W}$$

- Tepelná ztráta izolací tl. 40 mm:

$$Q_{ztr2} = 0,256 \cdot 174,5 \cdot (15 - 20) = -223 \text{ W} \text{ (úspora } 86\%)$$

- Tepelná ztráta s izolací tl. 20 mm:

$$Q_{ztr3} = 0,791 \cdot 174,5 \cdot (15 - 20) = -742 \text{ W} \text{ (úspora } 74\%)$$

ZPĚVNÉ POTRUBÍ - Tepelná ztráta bez izolace:

$t = 20^\circ\text{C}$

$$Q_{ztr1} = 9,99 \cdot 174,5 \cdot \pi \cdot 0,057 \cdot (20 - 20) = 0 \text{ W}$$

3) BYPASS STROJOVEN

PP-H 200 x 18,2:

Měnjící souč. průtoku tepla podle výšky č. 193/2007: $U_0 \leq 0,5 \text{ W/m}^2\text{K}$

TL. izolace = 80 mm

$$U_0 = \frac{1}{\frac{1}{2 \cdot 0,22} \cdot \ln\left(\frac{0,12}{0,12 - 2 \cdot 0,0142}\right) + \frac{1}{2 \cdot 0,038} \cdot \ln\left(\frac{0,36}{0,12}\right) + \frac{1}{10 \cdot 0,36}} = 0,371 \text{ W/m}^2\text{K} < 0,5 \text{ W/m}^2\text{K} \text{ VYHOVUJE}$$

NAVRA EXPANZNI NAĎOBY

1) L150

OBJEM VODY V SUSTAVĚ:

$$DN 150: V_1 = l \cdot \pi \cdot \frac{d_1^2}{4} = 150 \cdot \pi \cdot \frac{0,15^2}{4} = 2,65 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{2650 \text{ l}}$$

$$DN 200: V_2 = 157 \cdot \pi \cdot \frac{0,2064^2}{4} = 5,25 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{5250 \text{ l}}$$

$$V_{\text{et}} = \eta \cdot V_0 \cdot m \cdot \frac{1}{\eta} \quad [\text{l}]$$

$$m = \frac{1000}{P_{t, \text{max}}} - \frac{1000}{P_{t, \text{min}}}$$

$$\eta = \frac{P_{\text{hydro, A}} - P_{\text{d, A}}}{P_{\text{hydro, A}}}$$

$$P_{\text{d, A}} = \rho \cdot g \cdot h \cdot 10^{-3} + P_{\text{B}}$$

2x AKU nádrž: $V_3 = 10000 \text{ l}$

PP-H 160x14,6: $V_4 = 255 \cdot \pi \cdot \frac{0,1406^2}{4} = 3,99 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{3990 \text{ l}}$

Objem forem lisů: průměr nádrže vody 2 lina 480 mm

$$V_5 = \frac{380}{4} = 0,37 \approx 0,4 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{400 \text{ l}}$$

Objem turbokompresorů: $V_6 = 150 + 150 = \underline{300 \text{ l}}$

$$V_0 = V_1 + V_2 + V_3 + V_4 + V_5 + V_6 = 2650 + 5250 + 10000 + 3990 + 400 + 300 = \underline{22070 \text{ l}}$$

$$V_0 + 10\% = 22070 + 2207 = \underline{24277 \text{ l}}$$

$$\eta = \frac{600 - (1000 \cdot 10 \cdot 10^{-3} + 100)}{600} = \underline{0,7}$$

$$m = \frac{1000}{P_{40^\circ\text{C}}} - \frac{1000}{P_{10^\circ\text{C}}} = \frac{1000}{999,8} - \frac{1000}{999,7} = \underline{0,0076}$$

$$V_{\text{et}} = \eta \cdot 24277 \cdot 0,0076 \cdot \frac{1}{0,7} = \underline{342 \text{ l}}$$

l ... délka potrubí [m]

d_1 ... vnější průměr potrubí [m]

V_{et} ... objem expanzní nádrže [l]

V_0 ... objem vody v soustavě [l]

m ... součin del roztáčení objemu [-]

η ... stupeň vyvážení expanzní nádrže [-]

$P_{\text{hydro, A}}$... otevírací absolutní tlak pojistného ventilu [kPa]

$P_{\text{d, A}}$... hydrostatický absolutní tlak [kPa]

ρ ... hustota vody [kg/m³]

g ... tíhové zrychlení [m/s²]

h ... výška vodního sloupce nad exp. nádrží [m]

P_{B} ... barometrický tlak 100 kPa

EXPANZNI NAĎOBA REFLEX N 40016

LASERU

$$DN 100: V_1 = 523 \cdot \pi \cdot \frac{0,110^2}{4} = 4116 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{4110 \text{ l}}$$

$$DN 150: V_2 = 659 \cdot \pi \cdot \frac{0,15^2}{4} = 1165 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{11650 \text{ l}}$$

$$DN 200: V_3 = 51 \cdot \pi \cdot \frac{0,206^2}{4} = 171 \text{ m}^3 \rightarrow \underline{1710 \text{ l}}$$

$$2 \times \text{AKU m\u00e1dri\u0161}: V_4 = 2500 + 2500 = \underline{5000 \text{ l}}$$

$$\text{Objem laseru}: V_5 = 28 \cdot 50 = \underline{1400 \text{ l}}$$

$$\text{Objem autocompresoru}: V_6 = \underline{150 \text{ l}}$$

$$V_0 = \sum_{i=1}^n V_i = 4110 + 11650 + 1710 + 5000 + 1400 + 150 = \underline{24020 \text{ l}}$$

$$V_0 + 10\% = 24020 + 2402 = \underline{26422 \text{ l}}$$

$$\eta = \frac{600 - (1000 \cdot 10 \cdot \frac{1}{10^3} + 100)}{600} = \underline{0,7}$$

$$m = \frac{1000}{P_{40^\circ\text{C}}} - \frac{1000}{P_{10^\circ\text{C}}} = \frac{1000}{997,8} - \frac{1000}{999,7} = \underline{0,0076}$$

$$V_{\text{et}} = 1,7 \cdot 26422 \cdot 0,0076 \cdot \frac{1}{0,7} = \underline{373 \text{ l}}$$

EXPAZN\u00c1 NA\u0160OBA REFLEX G 40016

NAVRAH AKUMULAČNÍ NADŘEŽE 1) LISU:

CHLADIČ VODY: 2x turbokompresor DANFOS TURBOCOR CW-T2-TT300ST
min. výkon $Q = 225 \text{ kW}$; $9/15^\circ\text{C}$

Ukázka doby akumulace při max. výkonu $Q = 900 \text{ kW}$.

$$Q = \frac{V \cdot \rho \cdot c \cdot \Delta t}{\Delta} \rightarrow V = \frac{Q \cdot \Delta}{\rho \cdot c \cdot \Delta t}$$

Q ... výkon chladiče [W]

V ... objem akumulací nádrže [m^3]

ρ ... hustota média [kg/m^3]

Δ ... čas [s]

c ... měrná tepelná kapacita média [$\frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}}$]

Δt ... rozdíl teplot [K]

$$V = 900 \cdot 11 = 9900 \text{ l} \rightarrow \underline{\underline{10000 \text{ l}}}$$

$$\Delta = \frac{10 \cdot 1000 \cdot 4186 \cdot 4}{1000 \cdot 225000} = 744,2 \text{ s} \rightarrow \underline{\underline{12,4 \text{ min} \cdot 1000 \text{ l}}}$$

2x AKUMULAČNÍ NADŘEŽ 5000 l

Doba nakuulování nádrže při max. výkonu 900 kW:

$$\Delta = \frac{V \cdot \rho \cdot c \cdot \Delta t}{Q} = \frac{10 \cdot 1000 \cdot 4186 \cdot 4}{900000} = 186 \text{ s} \rightarrow \underline{\underline{3,1 \text{ min}}}$$

2) LASERU:

CHLADIČ VODY: turbokompresor DANFOS TURBOCOR CW-T2-TT300ST
min. výkon $Q = 225 \text{ kW}$; $20/15^\circ\text{C}$

$$V = 450 \cdot 11 = 4950 \text{ l} \rightarrow \underline{\underline{5000 \text{ l}}}$$

$$\Delta = \frac{5 \cdot 1000 \cdot 4186 \cdot 5}{1000 \cdot 225000} = 372,1 \text{ s} \rightarrow \underline{\underline{6,2 \text{ min} \cdot 1000 \text{ l}}}$$

2x AKUMULAČNÍ NADŘEŽ 2500 l

Doba nakuulování nádrže při max. výkonu 450 kW:

$$\Delta = \frac{5 \cdot 1000 \cdot 4186 \cdot 5}{450000} = 233 \text{ s} \rightarrow \underline{\underline{3,9 \text{ min}}}$$