

1. Nach Gl. (2-49):

$$c_{gl} = \frac{\sum_{i=1}^{g} L_{i} \cdot c_{i}}{L_{1} + L_{2} \cdot c_{2} + L_{3} \cdot c_{3}} = \frac{L_{1} \cdot c_{1} + L_{2} \cdot c_{2} + L_{3} \cdot c_{3}}{L_{1} + L_{2} + L_{3}}$$

Mit Lges = L1+L2+L3 = 700+450 + 300 [m] = 1450 m

Aus Durchfluß 
$$c_1 = \frac{\dot{V}}{A_1} = \frac{\dot{V}}{D_1^2 \cdot \pi / 4} = \frac{2000/3600}{o_1 g^2 \cdot \dot{\pi} / 4} \left[ \frac{m^3/s}{m^2} \right]$$

$$c_4 = 1,10 \, m/s$$

Nach Konlinuität 
$$c_2 = c_1 \cdot (D_1/D_2)^2 = 1.1 \cdot (800/600)^2 = 1.96 \text{ m/s}$$
  
 $c_2 = c_1 \cdot (D_1/D_3)^2 = 1.1 \cdot (800/500)^2 = 2.83 \text{ m/s}$ 

Eingesetzt, ergibt

$$c_{gl,0} = \frac{1.10 \cdot 700 + 1.96 \cdot 450 + 2.83 \cdot 300}{1450} \left[ \frac{m/s \cdot m}{m} \right]$$

$$c_{gl,0} = 1.72 \ m/s$$

2. Nach GI. (2-48) 
$$D_{gl} = \sqrt{A_{gl} \cdot 4/\pi}$$

Mit GI. (2-49) 
$$A_{gl} = \dot{V}/c_{gl} = (2000/3600)/1.72 \left[ (m^3/c)/(m/s) \right]$$
  
 $A_{gl} = 0.3230 \text{ m}^2$ 

wird 
$$D_{gl} = \sqrt{0.3230 \cdot 4/\pi} \left[ \sqrt{m^2} \right] = 0.6413 m$$

$$D_{gl} = 640 mm$$

3. Nach GI. (2-51):

$$o_{c_{i}gl} = \frac{L_{ges}}{\sum_{i=1}^{n} (L_{i}/a_{i})} = \frac{L_{ges}}{L_{1}/a_{1} + L_{2}/a_{2} + L_{3}/a_{3}}$$

Hierbei nach Gl. 2-42) 
$$a_{c,i} = \left[ s \cdot \left( \frac{1}{E_F} + \frac{1}{E_R} \cdot \frac{D_i}{s_i} \right) \right]^{-1/2}$$

Wobei aus Tab. (2-2) für

Rohöl: 
$$E_F = 1.69 \cdot 10^9 \text{ N/m}^2$$
;  $g = 900 \text{ kg/m}^3$   
GG:  $E_R = 75 \cdot 10^9 \text{ N/m}^2$ 

Damit für Rohrabschnitt

1: 
$$a_{c,1} = \left[900 \cdot \left(\frac{1}{1,69 \cdot 10^3} + \frac{1}{75 \cdot 10^5} \cdot \frac{800}{40}\right)\right]^{-1/2} \left[\left(\frac{kg}{m^3} \cdot \frac{m^2}{N}\right)^{\frac{1}{2}}\right]$$

$$a_{c,1} = 1137,73 \quad m/s$$

2: 
$$Q_{c,2} = \left[ 900 \cdot \left( \frac{1}{1,63 \cdot 10^9} + \frac{1}{75 \cdot 10^3} \cdot \frac{600}{25} \right) \right]^{-1/2} = 1103,95 \text{ m/s}$$

3: 
$$a_{c,3} = \left[900 \cdot \left(\frac{1}{1,69 \cdot 10^9} + \frac{1}{75 \cdot 10^9} \cdot \frac{500}{15}\right)\right]^{-1/2} = 1035,54 \text{ m/s}$$

Die q-Werte eingesetzt in Gl. (2-51):

$$a_{c,q} = \frac{1450}{\frac{700}{1137,73} + \frac{450}{1103,95} + \frac{300}{1035,54}} \begin{bmatrix} m \\ m \\ m \end{bmatrix}$$

4. Nach Gl. (2-32): 
$$\Delta p = g \cdot a_{gl} \cdot \Delta c_{gl}$$

Mil  $\Delta c_{gl} = 0 - c_{gl,0} = -c_{gl,0}$  wird

$$\Delta p = -g \cdot a_{c,gl} \cdot c_{gl,0} = -900 \cdot 1104,36 \cdot 1,72 \left[ \frac{k_g}{m^2} \cdot \frac{m}{s} \cdot \frac{m}{s} \right]$$
 $\Delta p \approx -17 \, bar$ 

5. Wieder nach Gl. (2-32) mit  $\Delta c_{gl} = 0 - c_{gl}$  und cgl aus Gl. (2-49), wobei sich im stationären Betriebszustand die Geschwindigkeiten in den drei Rohrabschnitten infolge des halben Durchsatzes ebenfalls halbieren:

$$c_1 = 0.55 \text{ m/s}$$
,  $c_2 = 0.98 \text{ m/s}$ ,  $c_3 = 1.42 \text{ m/s}$   
Deshalb ist auch  $c_{g1} = c_{g1.0}/2 = 1.72/2 = 0.86 \text{ m/s}$ 

Oder nach Gl. (2-49):

$$\mathbf{c}_{gl} = \frac{700 \cdot 0,55 + 450 \cdot 0,98 + 300 \cdot 1,42}{1450} \left[ \frac{m \cdot m/s}{m} \right]$$

Da  $c_{gl} = c_{gl,0}/2$ , halbiert sich nach Gl. (2-32) auch der Drucksprung. Also

$$\Delta p \approx -8.5 \text{ bar}$$

6. 
$$p_{min} = p_{ii} - |\Delta p| = 18 - |-17|$$
 bor = 18-17
$$p_{min} = 1 \text{ bar}$$

7. Nach Gl. (2-34):

$$T_R = \frac{2 \cdot L_{ges}}{a_{c,gl}} = \frac{2 \cdot 1450}{1104,69} \left[ \frac{m}{m/s} \right] = 2,63 \text{ s}$$
 $T_R \approx 2,6 \text{ s}$