

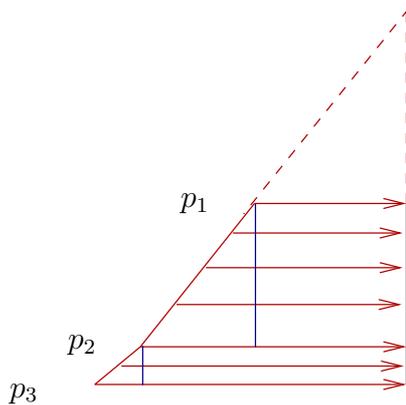
Exercice n°1 - Réservoir - 10 pts

Les pressions ci-dessous sont effectives.

1) notons : $d = a - c$

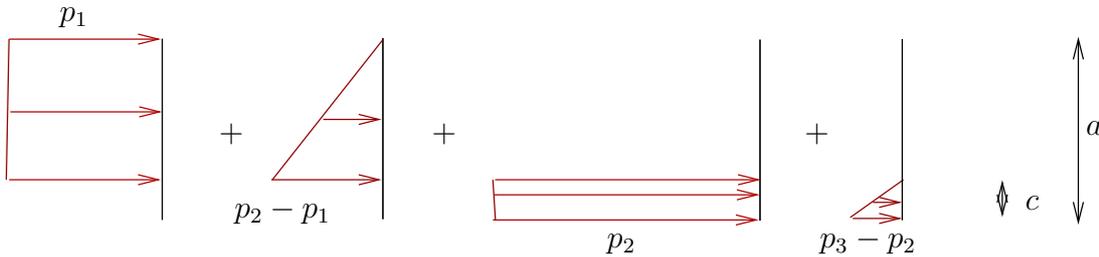
$p_2 = \rho'gh' \approx 15.32 \text{ kPa}$; $p_1 = \rho'g(h' - d) \approx 11.84 \text{ kPa}$; $p_3 = p_2 + \rho gc \approx 18.41 \text{ kPa}$... [1.5]

2)

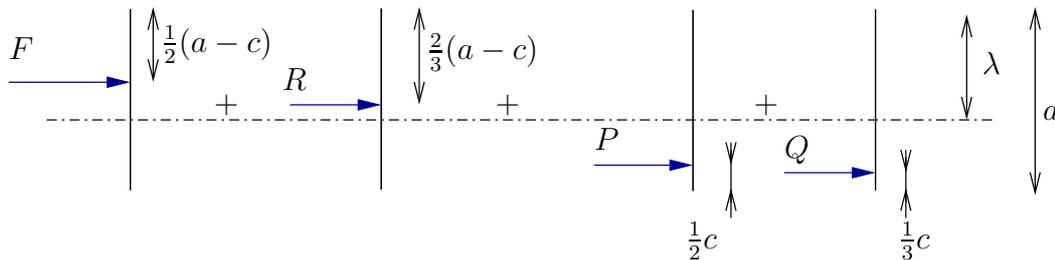


répartition de force effective...

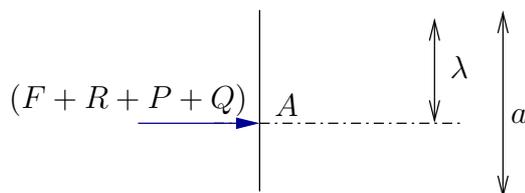
≡ qui équivaut au niveau de l'action globale à ...



≡ qui équivaut au niveau de l'action globale à ...



≡ qui équivaut au niveau de l'action globale à ...



[1]

3) avec :

$$F = p_1(a - c)b = 10657 \text{ N} \quad R = \frac{1}{2}(p_2 - p_1)(a - c)b = 1567 \text{ N}$$

$$P = p_2cb = 8275 \text{ N} \quad Q = \frac{1}{2}(p_3 - p_2)cb = 834 \text{ N}$$

soit une force globale de $F + R + P + Q = 21333 \text{ N}$ [4]

4) On cherche la distance λ positionnant le point noté A telle que le moment en ce point A de l'ensemble des 4 forces précédentes soit nul, soit l'équation à vérifier :

$$-F(\lambda - \frac{1}{2}(a - c)) - R(\lambda - \frac{2}{3}(a - c)) + P(a - \frac{1}{2}c - \lambda) + Q(a - \frac{1}{3}c - \lambda) = 0$$

$$\lambda = \frac{1}{(F + R + P + Q)} \left[\frac{F}{2}(a - c) + \frac{2R}{3}(a - c) + P(a - \frac{c}{2}) + Q(a - \frac{c}{3}) \right] \approx 0.429 \text{ m}$$

..... [3.5]

Exercice n°2 - Alimentation d'un evier - 10 pts

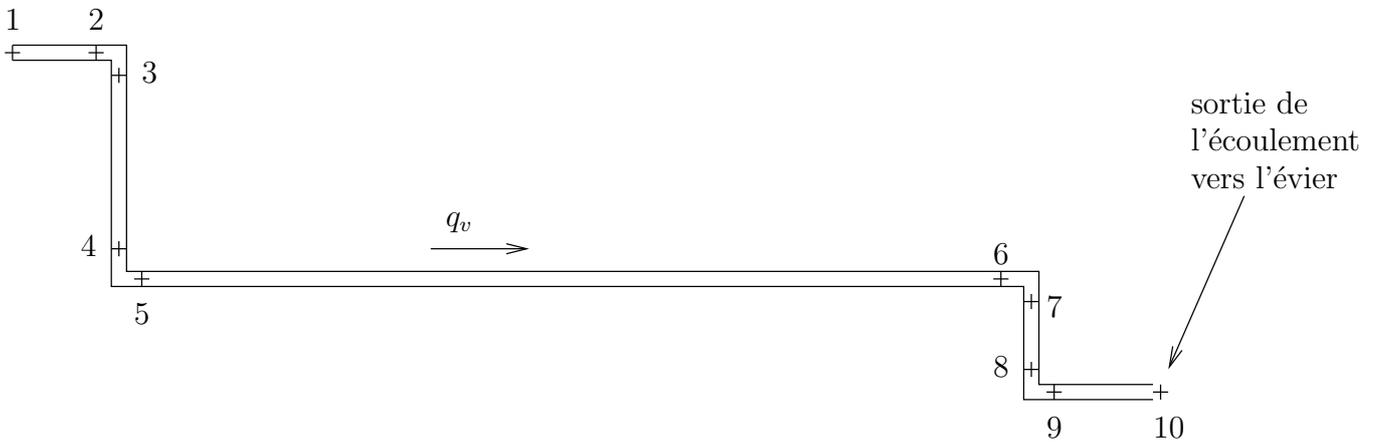


FIG. 1 – Développé de la tuyauterie qui n'est pas située dans le même plan - la pesanteur ne peut pas être précisée sur ce dessin.

1) $q_v = Sv = \frac{\pi d^2}{4}v \implies v = 1.06 \text{ m.s}^{-1} \implies \mathcal{R} = \frac{vd}{\nu} = 10610$ [0.5]

2)
$$\lambda = (100\mathcal{R})^{-\frac{1}{4}} = 31.16 \cdot 10^{-3}$$
 [0.5]

3) Bernoulli sur le tube de courant donne :

$$\begin{aligned} X_2 &= X_1 - \Delta X_r \\ X_3 &= X_2 - \Delta X_{sc} \\ X_4 &= X_3 - 2\Delta X_r \\ X_5 &= X_4 - \Delta X_{sc} \\ X_6 &= X_5 - 8\Delta X_r \\ X_7 &= X_6 - \Delta X_{sc} \\ X_8 &= X_7 - \Delta X_r \\ X_9 &= X_8 - \Delta X_{sc} \\ X_{10} &= X_9 - \Delta X_r \end{aligned}$$

soit :

$$\begin{aligned}
X_{10} &= X_1 - 13\Delta X_r - 4\Delta X_{sc} \\
p_a + \rho g h_{10} + \frac{1}{2}\rho v^2 &= p_1 + \rho g h_1 + \frac{1}{2}\rho v^2 - 13\Delta X_r - 4\Delta X_{sc} \\
p_{e1} = p_1 - p_a &= \rho g(h_{10} - h_1) + 13\Delta X_r + 4\Delta X_{sc} \\
\rho g(h_{10} - h_1) &= 11772 \text{ Pa} \\
\Delta X_r = \lambda \frac{L}{d} \rho \frac{v^2}{2} = 1754 \text{ Pa} &\implies 13\Delta X_r = 22800 \text{ Pa} \\
\Delta X_{sc} = K \rho \frac{v^2}{2} = 141 \text{ Pa} &\implies 4\Delta X_{sc} = 563 \text{ Pa} \\
\implies p_{e1} &= 35135 \text{ Pa}
\end{aligned}$$

..... [4.5]

4) L'équation de Bernoulli est toujours valable mais les pertes sont inconnues car fonction de la vitesse v qui elle même est inconnue. Le coefficient de perte de charge régulière est également fonction de la vitesse v .

$$\begin{aligned}
p_{e1} &= \rho g(h_{10} - h_1) + 13\Delta X_r + 4\Delta X_{sc} \\
p_{e1} &= \rho g(h_{10} - h_1) + 13\lambda \frac{L}{d} \rho \frac{v^2}{2} + 4K \rho \frac{v^2}{2} \\
p_{e1} - \rho g(h_{10} - h_1) &= \left(13\lambda \frac{L}{d} + 4K\right) \rho \frac{v^2}{2}
\end{aligned}$$

Le diamètre d étant plus élevé, la perte régulière va diminuer, la vitesse et le nombre de Reynolds vont augmenter et le coefficient λ va diminuer. Nous devons procéder par itérations.

λ	v (m.s ⁻¹)	\mathcal{R}	λ	erreur sur λ
0.031	1.360	21764	0.0260	-19 %
0.026	1.480	23678	0.02549	-2 %
0.02549	1.494	23903	0.02543	-0.23 %

On a alors le débit $q_v = \pi \frac{d^2}{4} v = 0.30 \text{ l.s}^{-1} = 18.02 \text{ l.mn}^{-1}$ soit 3.6 fois plus. [4.5]

N.B. non demandé

Si les applications avaient été faites avec $d = 12 \text{ mm}$, on aurait :

λ	v (m.s ⁻¹)	\mathcal{R}	λ	erreur sur λ
0.031	1.184	14204	0.02897	-7 %
0.02897	1.223	14678	0.02873	-0.8 %
0.02873	1.228	14738	0.02870	-0.1 %

On a alors le débit $q_v = \pi \frac{d^2}{4} v = 0.139 \text{ l.s}^{-1} = 8.33 \text{ l.mn}^{-1}$ soit 1.67 fois plus ou 66 % de plus de débit.