

P2 – Fluides en écoulement stationnaire – corrigé du TD

Exercice 8B : Vidange d'un réservoir

- 1) $D_{v2} = v_2 \cdot S_2$ donc $v_2 = 20 \text{ m.s}^{-1}$
- 2) Pour cet écoulement stationnaire et ce fluide incompressible, $D_{v2} = D_{v1}$ donc $v_2 \cdot S_2 = v_1 \cdot S_1$ donc $v_1 = v_2 \cdot S_2 / S_1$
- 3) On obtient $v_1 = 2,5 \text{ mm.s}^{-1} \ll v_2$: la surface du liquide est quasiment immobile.

Exercice 9B : Conservation du débit massique

- 1) $D_{mA} = \mu_A \cdot S_A \cdot v_A = \frac{P_A M_{air}}{RT_0} \cdot \pi \left(\frac{d_A}{2}\right)^2 \cdot v_A = 5,8 \cdot 10^{-2} \text{ kg.s}^{-1}$
- 2) Ecoulement stationnaire
- 3) $D_{mA} = \mu_A \cdot S_A \cdot v_A = \frac{P_A M_{air}}{RT_0} \cdot \pi \left(\frac{d_A}{2}\right)^2 \cdot v_A = D_{mB} = \mu_B \cdot S_B \cdot v_B = \frac{P_B M_{air}}{RT_0} \cdot \pi \left(\frac{d_B}{2}\right)^2 \cdot v_B$ donc $v_B = v_A \cdot \frac{P_A \cdot d_A^2}{P_B \cdot d_B^2} = 3,125 \text{ m.s}^{-1}$

Exercice 8A/10B : Ecoulement dans une tuyère

- 1) La transformation est adiabatique (fermée) et réversible, donc $PV^\gamma = \text{cte}$ pour le gaz considéré comme parfait. On en déduit (grâce à $V = \frac{nRT}{P}$) que $T P^{1-\gamma} = \text{cte}$
- On a donc $T_e P_e^{1-\gamma} = T_s P_s^{1-\gamma}$ d'où $T_s = T_e \left(\frac{P_e}{P_s}\right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}}$
- A.N $T_s = 3573 \times \left(\frac{110}{10}\right)^{\frac{1-1,4}{1,4}} = 930 \text{ K}$
- 2) $\rho = \frac{PM}{RT}$ donc $\frac{\rho_s}{\rho_e} = \frac{P_s}{P_e} \frac{T_e}{T_s}$ A.N $\rho = 3,5 \cdot 10^{-2}$ $\rho_s < \rho_e \rightarrow$ détente
- $= \frac{P_s}{P_e} \left(\frac{P_s}{P_e}\right)^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} = \left(\frac{P_s}{P_e}\right)^{\frac{1}{\gamma}}$

3) Conservation du débit massique : $D_{me} = D_{ms} \Leftrightarrow \mu_e \cdot S_e \cdot v_e = \mu_s \cdot S_s \cdot v_s$ donc $v_s = v_e \cdot S_e / (S_s \cdot \alpha) =$

4) Pour $S_e = S_s$, $v_s = 3,7 \cdot 10^3 \text{ m.s}^{-1} \gg v_e$ donc le débit volumique $S \cdot v$ augmente.

Exercice 9A/11B : Chute d'un grêlon

1) $\|\vec{\Pi}_A\| = \mu_{air} V_{grêlon} g$ et $\|\vec{P}\| = m_{grêlon} g = \mu_{glace} V_{grêlon} g$ On en déduit $\alpha = \frac{\|\vec{\Pi}_A\|}{\|\vec{P}\|} = \frac{\mu_{air}}{\mu_{glace}} \simeq \frac{1}{1000}$ (ODG)

Il n'est pas nécessaire de tenir compte de la poussée d'Archimède pour une première approche.

2) Expression des vecteurs : $\vec{v} = \dot{z} \vec{e}_z$ et $\vec{a} = \ddot{z} \vec{e}_z$ (coordonnée z sur un axe vertical ascendant)

Le grêlon subit le poids $\vec{P} = m \vec{g} = -m_{grêlon} g \vec{e}_z$ et la force de Stokes $\vec{F} = -6 \pi \eta r \dot{z} \vec{e}_z$

PFD en projection sur l'axe vertical : $m_{grêlon} \ddot{z} = -m_{grêlon} g - 6 \pi \eta r \dot{z}$

On en déduit l'équation différentielle $\ddot{z} + \frac{6 \pi \eta r}{m_{grêlon}} \dot{z} = -g$

En régime permanent, la vitesse limite est atteinte donc $\dot{z} = cste$ et $\ddot{z} = 0$: on en déduit $\dot{z}_{lim} = \frac{-m_{grêlon} g}{6 \pi \eta r}$

La masse du grêlon peut être calculée grâce à $m_{grêlon} = \mu_{glace} V_{grêlon} g = \mu_{glace} \cdot \frac{4}{3} \pi r^3 g$

Application numérique : $v_{lim} = |\dot{z}_{lim}| = \frac{0,9 \cdot 10^3 \cdot \frac{4}{3} \pi \cdot (3 \cdot 10^{-3})^3 \cdot 9,81}{6 \pi \cdot 2 \cdot 10^{-5} \cdot 3 \cdot 10^{-3}} = 883 \text{ m} \cdot \text{s}^{-1}$

Calcul du nombre de Reynolds : $Re = \frac{\mu_{air} v_{lim} d}{\eta_{air}}$ (les grandeurs μ et η sont celles du fluide en écoulement)

Pour μ_{air} on peut prendre l'ordre de grandeur $1 \text{ kg} \cdot \text{m}^{-3}$, ou calculer $\mu_{air} = \frac{P_{atm} M_{air}}{RT_{air}} = 1,23 \text{ kg} \cdot \text{m}^{-3}$

Application numérique : $Re = \frac{1,23 \cdot 883 \cdot 6 \cdot 10^{-3}}{2 \cdot 10^{-5}} = 3,2 \cdot 10^5$ on a donc $Re \gg 1$, l'hypothèse de vitesse "faible" n'est pas validée.

3) En reprenant le bilan de forces et le PFD on obtient l'équation différentielle $\ddot{z} + \frac{1}{2} \frac{C_x \mu_{air} S}{m_{grêlon}} (\dot{z})^2 = -g$

En régime permanent on obtient $v_{lim} = \sqrt{\dot{z}_{lim}^2} = \sqrt{\frac{2 m_{grêlon} g}{C_x \mu_{air} S}}$

En remplaçant $m_{grêlon} = \mu_{glace} \cdot \frac{4}{3} \pi r^3 g$ et $S = \pi r^2$ on obtient $v_{lim} = \sqrt{\frac{8 r \cdot \mu_{glace} \cdot g}{3 C_x \mu_{air}}} = 11,2 \text{ m} \cdot \text{s}^{-1}$

Calcul du nombre de Reynolds : $Re = \frac{1,23 \cdot 11,2 \cdot 6 \cdot 10^{-3}}{2 \cdot 10^{-5}} = 4,1 \cdot 10^3$ on a donc $Re > 10^3$, l'hypothèse de grande vitesse est vérifiée, la valeur calculée pour v_{lim} est fiable.

Exercice 11A : Fonctionnement d'une clepsydre

1) Conservation du débit volumique (écoulement stationnaire, fluide incompressible) : $S(H) \cdot v' = s \cdot v$

2) Ecoulement stationnaire, fluide parfait et incompressible, on applique la relation entre un point A situé à la surface du liquide et un point B situé à la sortie.

$$\frac{P_B}{\mu} + \frac{1}{2} v_B^2 + g z_B = \frac{P_A}{\mu} + \frac{1}{2} v_A^2 + g z_A \text{ se réécrit } \frac{P_{atm}}{\mu} + \frac{1}{2} v^2 + 0 = \frac{P_{atm}}{\mu} + \frac{1}{2} v'^2 + gH$$

D'après la question précédente, $v' = \frac{s}{S(H)} v$ On obtient finalement $v = \frac{\sqrt{2 g H(t)}}{\left(1 - \left(\frac{s}{S(H)}\right)^2\right)}$

$$3) \quad v' = -\frac{dH}{dt} \quad . \text{ On a également } v' = \frac{s}{S(H)} v \quad \text{et} \quad v = \frac{\sqrt{2gH(t)}}{\left(1 - \left(\frac{s}{S(H)}\right)^2\right)} \quad \text{donc} \quad \frac{dH}{dt} = -\frac{s}{S(H)} \frac{\sqrt{2gH(t)}}{\left(1 - \left(\frac{s}{S(H)}\right)^2\right)}$$

$$4) \quad \frac{s}{S(H)} \ll 1 \quad \text{donc} \quad \frac{dH}{dt} \simeq -\frac{s}{S(H)} \sqrt{2gH(t)} \quad \alpha = s\sqrt{2g}$$

$$5) \text{ Séparation des variables : } \frac{dH}{\sqrt{H}} = -\frac{\alpha}{S_0} dt \Rightarrow 2(\sqrt{H(t)} - \sqrt{H_0}) = -\frac{\alpha}{S_0} t \Rightarrow \sqrt{H(t)} = \sqrt{H_0} - \frac{\alpha}{2S_0} t$$

$$\text{Finalement } H(t) = \left(\sqrt{H_0} - \frac{\alpha}{2S_0} t\right)^2$$

$$\text{La durée } \tau \text{ nécessaire à la vidange complète est telle que } H(\tau) = 0 \Leftrightarrow \tau = 2S_0 \frac{H_0}{\alpha} = \frac{S_0}{s} \sqrt{\frac{2H_0}{g}} \quad \text{AN : } \tau = 74 \text{ s}$$

$$6) \text{ D'après l'équation différentielle, en remplaçant } S(H) = \pi(r(H))^2 = \pi a^2 H^{2n} \quad , \quad \frac{dH}{dt} = -\frac{s}{\pi a^2 H^{2n}} \sqrt{2gH(t)}$$

$$\text{Pour une baisse régulière, on doit avoir } v'_0 = 6 \text{ cm} \cdot \text{min}^{-1} = -\frac{dH}{dt} \quad \text{soit} \quad \frac{s}{\pi a^2 H^{2n}} \sqrt{2gH(t)} = v'_0$$

$$\text{Cela impose d'une part } n = \frac{1}{4} \quad (v'_0 \text{ ne doit pas dépendre de } H), \text{ et d'autre part } \frac{s}{\pi a^2} \sqrt{2g} = v'_0$$

$$\text{Avec } s = 1 \text{ cm}^2, \text{ on obtient } a = \sqrt{s \frac{\sqrt{2g}}{\pi v'_0}} = 0,376 \text{ m}^{3/4}$$

Allure du récipient : $r \propto H^{1/4}$ (proportionnel)

