

Pb diversExercice 2

①. L'écoulement dans (B) est suivant (Ox) et on cherche la pression $\perp (Ox) \Rightarrow$ Evolution hydrostatique

$$P(z) + \mu g z = \text{cte}$$

• Entre un point situé sur la surface libre ($z = h - \delta, P = P_0$) et un pt ds l'écoulement, on obtient :

$$P(z) + \mu g z = P_0 + \mu g (h - \delta)$$

$$\Rightarrow \boxed{P(z) = P_0 + \mu g (h - \delta - z)}$$

• Au niveau de la plaque ($z = h$), on obtient :

$$\boxed{P(h) = P_0 - \mu g \delta < P_0}$$

• D'où :



La résultante est suivant $-\vec{e}_z$ et ne peut pas compenser le poids.

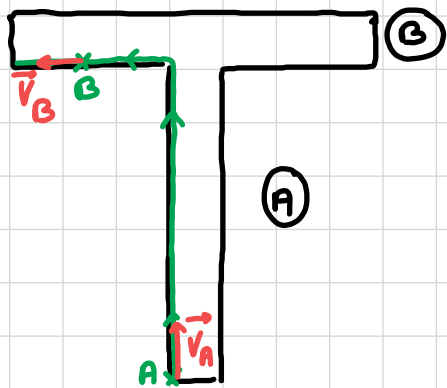
\Rightarrow Ce qui se passe ds (C) doit donc permettre de compenser à la fois le poids de la plaque et la dépression, par contre on voit bien que plus δ augmente, plus la dépression est importante et plus la force portante ds la zone (C) doit être importante pour assurer l'équilibre.

\Rightarrow En pratique l'équilibre n'est possible que pour de faibles valeurs de δ .

HYP: $\left\{ \begin{array}{l} \text{incompressible} \\ \text{homogène, statio} \\ \text{Parfait} \end{array} \right.$

② On applique le théorème de Bernoulli sur une ligne de courant périphérique allant

d'un pt A à la sortie de la buse à un pt B sur la surface libre de la zone (B)



$$P_0 + \frac{1}{2} \rho v_A^2 = P_0 + \frac{1}{2} \rho v_B^2 + \rho g (h - \delta)$$

avec :

$$v_A L l_0 = v_B L \delta \times 2$$

(Conservation Dv)

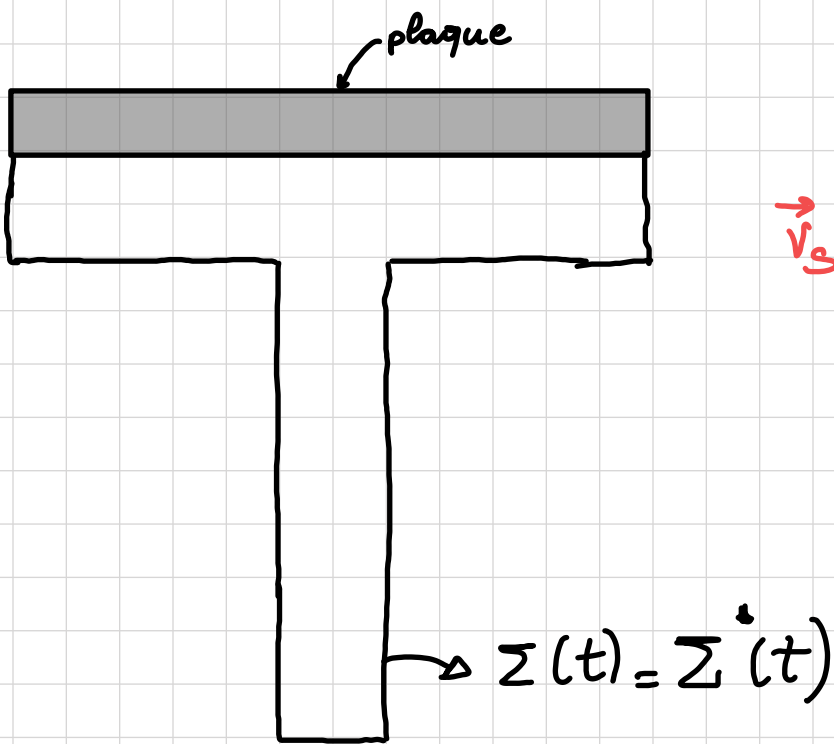
↳ écoulement incompressible

D'où :

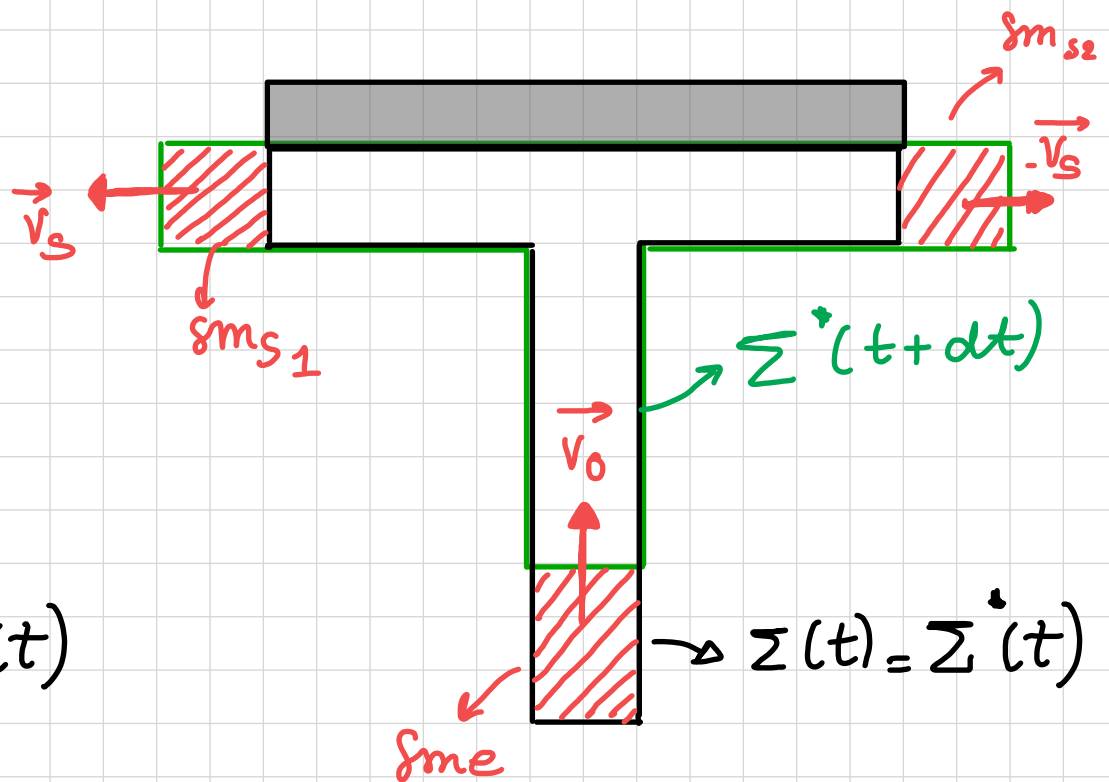
$$v_0^2 \left(1 - \left(\frac{l_0}{2\delta} \right)^2 \right) = 2g(h - \delta)$$

$$> 0 \Rightarrow \delta > \frac{l_0}{2}$$

3. (S) = plaque + fluide



A l'instant t



A l'instant t+dt

Bilan de Qmt (fluide)

$$\left\{ \begin{array}{l} \vec{P}^*(t) = \vec{P}(t) \\ \vec{P}^*(t+dt) = \vec{P}(t+dt) - \delta m_e \vec{v}_0 + \delta m_{s1} \vec{v}_s - \delta m_{s2} \vec{v}_s \end{array} \right.$$

$$\vec{0} \text{ car } \delta m_{s1} = \delta m_{s2}$$

⊕ RS $\Rightarrow \vec{P}(t) = \vec{P}(t+dt)$

$$D'où : \frac{D\vec{P}}{Dt} = -Dme \vec{v}_0 = -\mu L l_0 v_0^2 \vec{e}_z$$

$$D'où : \left. \frac{d\vec{P}}{dt} \right|_S = \frac{D\vec{P}}{Dt} + \underbrace{\frac{d\vec{P}}{dt}}_{\substack{\text{plaque} \\ \vec{O}}} = -\mu L l_0 v_0^2 \vec{e}_z$$

- BAM
 - x $-\mu L [l_0 h + (l - l_0) \delta] g \vec{e}_z$ le poids du fluide
 - x $-mg \vec{e}_z$ le poids de la plaque
 - x $\oint P_0 d\vec{S} = \vec{0} \Rightarrow$ pas de forces de pression

- TRC : $\left. \frac{d\vec{P}}{dt} \right|_S = -L l_0 v_0^2 \vec{e}_z = [-\mu L [l_0 h + (l - l_0) \delta] g - mg] \vec{e}_z$

$$\Rightarrow \frac{v_0^2}{g} = h + \delta \left(\frac{l}{l_0} - 1 \right) + \frac{m}{\mu L l_0}$$

- $h = \frac{v_0^2}{g} - \frac{m}{\mu L l_0} + \underbrace{\delta \left(1 - \frac{l}{l_0} \right)}_{\text{faible}} \Rightarrow h > 0 \Rightarrow v_0^2 > \frac{mg}{\mu L l_0}$

$$D'où \quad v_{0\text{min}} = \sqrt{\frac{mg}{\mu L l_0}}$$

- $v_{0\text{min}} = \sqrt{\frac{\mu_p l e}{\mu l_0}} = 1 \text{ m/s}$

④ • $\eta = 25$, $\delta = 25 \text{ cm}$, $h = 5,3 \text{ m}$

- $P(h) = P_0 - \mu g \delta \Rightarrow \Delta P = P_0 - P(h) = \mu g \delta = 3,4 \text{ kPa}$
- $\frac{mg}{S} = 49 \text{ Pa} \ll \Delta P$

\Rightarrow la suppression en C compense essentiellement ΔP

