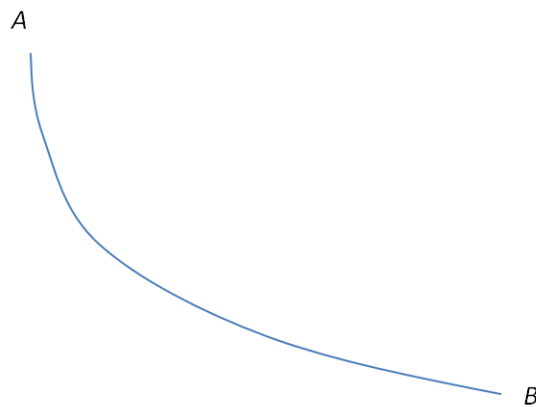


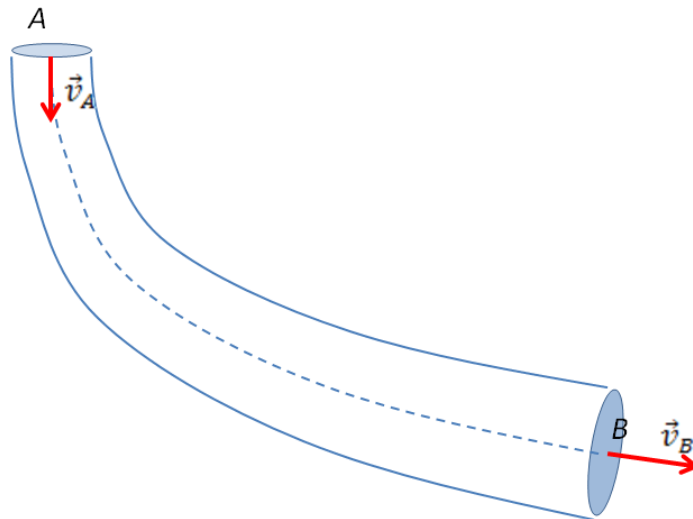
# Mécanique des fluides

## Théorème de Bernoulli

Considérons un fluide incompressible comme de l'eau s'écoulant de façon stationnaire dans un régime non tourbillonnaire de telle sorte qu'une particule d'eau suive une ligne de courant l'amenant d'un point  $A$  à un point  $B$ .

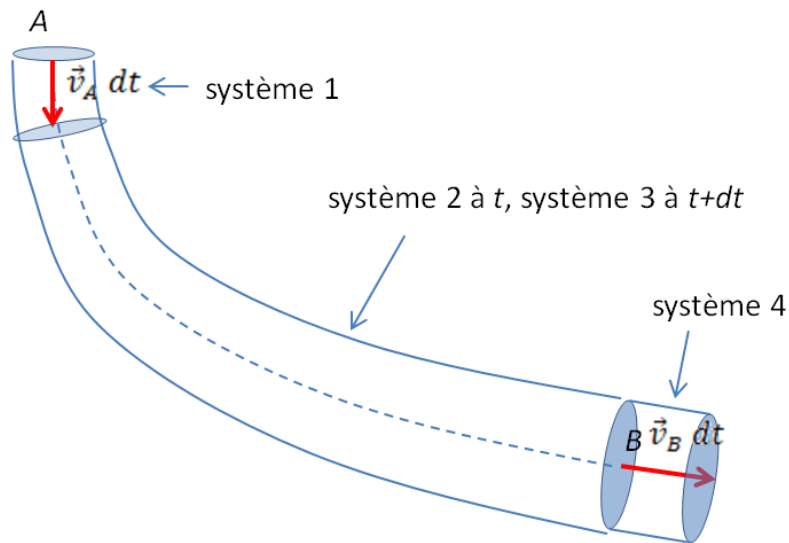


Considérons une section infinitésimale  $dS_A$  perpendiculaire au vecteur vitesse  $\vec{v}_A$  de la particule d'eau au point  $A$ . Les points de cette section définissent une section  $dS_B$  en  $B$  perpendiculaire au vecteur vitesse  $\vec{v}_B$  de la particule d'eau au point  $B$ .



Les particules d'eau se trouvant à un instant  $t$  dans la section  $dS_A$  se retrouvent à un instant ultérieur dans la section  $dS_B$ . Leurs trajectoires forment un tube de courant.

Considérons donc le système formé à l'instant  $t$  par ce tube de courant. Ce système se retrouve dans un nouveau tube de courant à l'instant  $t + dt$ .



Le fluide étant incompressible, écrivons la conservation du débit dans le tube de courant :

$$dq = dS_A v_A dt = dS_B v_B dt$$

Faisons alors le bilan des transferts d'énergie de ce système entre les instants  $t$  et  $t + dt$  en décomposant ce système en sous-systèmes 2 et 3 à l'instant  $t$  et en sous-systèmes 3 et 4 à l'instant  $t + dt$  et en notant :

- $\rho$  = masse volumique du fluide (constante)
- $U_1(t)$  = énergie interne du sous-système 1 à l'instant  $t$
- $E_2(t)$  = énergie totale (interne + mécanique macroscopique) du sous-système 2 à l'instant  $t$
- 
- $E_3(t + dt)$  = énergie totale (interne + mécanique macroscopique) du sous-système 3 à l'instant  $t + dt$
- $U_4(t + dt)$  = énergie interne du sous-système 4 à l'instant  $t + dt$
- $m_1 = \rho dq dt$  = masse du sous-système 1
- $m$  = masse du sous-système 2 et du sous-système 3
- $m_4 = \rho dq dt$  = masse du sous-système 4
- $z_G(t)$  = coordonnée verticale (altitude) du centre de gravité du système à l'instant  $t$
- $z_G(t + dt)$  = coordonnée verticale (altitude) du centre de gravité du système à l'instant  $t + dt$
- $z_{G1}$  = coordonnée du centre de gravité du sous-système 1
- $z_{G2}$  = coordonnée du centre de gravité du sous-système 2 ou du sous-système 3
- $z_{G4}$  = coordonnée du centre de gravité du sous-système 4

Energie totale du système à l'instant  $t$  (sous-systèmes 1 et 2):

$$E(t) = U_1(t) + \frac{1}{2} \rho dq dt v_A^2 + m_1 g z_{G1} + E_2(t)$$

Energie totale du système à l'instant  $t + dt$  (sous-systèmes 3 et 4):

$$E(t + dt) = U_4(t + dt) + \frac{1}{2} \rho dq dt v_B^2 + m_4 g z_{G4} + E_3(t + dt)$$

Ecrivons que la variation d'énergie totale du système est égale au travail et à la chaleur échangée par ce dernier avec le milieu extérieur entre les instants  $t$  et  $t + dt$  en notant :

- $Q$  = chaleur échangée avec l'environnement extérieur
- $W_A$  = travail des forces de pression sur la section amont  $dS_A$
- $W_B$  = travail des forces de pression sur la section aval  $dS_B$
- $W$  = autres travaux (échangé avec une turbine par exemple ou travail de forces de frottements liées à la viscosité du fluide)

$$E(t + dt) - E(t) = W_A + W_B + W + Q$$

Or :

$$W_A = P_A dS_A v_A dt = P_A dq dt$$

$$W_B = -P_B dS_B v_B dt = -P_B dq dt$$

Si nous nous plaçons dans le cas où il n'y a pas de travail échangé autre que les forces de pression internes au fluide (donc pas de travail de forces de frottement liée à la viscosité) et pas de chaleur échangée, alors, nous avons simplement :

$$E(t + dt) - E(t) = (P_A - P_B) dq dt$$

L'absence de chaleur échangée implique que la température du fluide ne varie pas le long d'une ligne de courant et de ce fait :  $U_4(t + dt) = U_1(t)$

Le régime stationnaire implique :  $E_3(t + dt) = E_2(t)$

Nous en déduisons :

$$E(t + dt) - E(t) = \frac{1}{2} \rho dq dt v_B^2 - \frac{1}{2} \rho dq dt v_A^2 + m_4 g z_{G4} - m_1 g z_{G1}$$

Comme  $dt$  est infiniment petit, nous avons :

$$z_{G4} = z_B , \quad z_{G1} = z_A$$

De plus :

$$m_4 = m_1 = \rho dq dt$$

Nous en déduisons :

$$\frac{1}{2} \rho dq dt v_B^2 - \frac{1}{2} \rho dq dt v_A^2 + \rho g dq dt z_B - \rho g dq dt z_A = P_A dq dt - P_B dq dt$$

Soit, en divisant par  $dq dt$  et en mettant tout ce qui est relatif au point  $B$  dans le membre de gauche et au point  $A$  dans le membre de droite :

$P_B + \frac{1}{2} \rho v_B^2 + \rho g z_B = P_A + \frac{1}{2} \rho v_A^2 + \rho g z_A$
---

Ce qui constitue le théorème de Bernoulli pour les fluides incompressibles en régime permanent en l'absence d'échange de chaleur et de travaux échangés autres que les forces de pression internes.

Remarque :

La mémorisation de cette formule peut être facilitée en notant ceci. Si on désigne par  $V_A = V_B = 1$  un volume unité de fluide, la masse  $m_0$  de ce volume est alors la masse volumique  $\rho$  et l'équation s'écrit, en désignant par  $U_A$  l'énergie interne de ce volume en amont et  $U_B$  son énergie interne en aval :

$$U_B + P_B V_B + \frac{1}{2} m_0 v_B^2 + m_0 g z_B = U_A + P_A V_A + \frac{1}{2} m_0 v_A^2 + m_0 g z_A$$

Or la quantité  $H = U + P V$  est rappelons le, l'enthalpie thermodynamique, dont nous avons vu que la variation représentait les échanges d'énergie sous forme de travail ou de

chaleur avec l'extérieur déduction faite d'un travail non utilisable échangé directement ou indirectement avec le ou les fluides extérieurs à ce système.

Il nous paraît alors naturel d'introduire pour un système quelconque un concept d'enthalpie totale, tenant compte des énergies macroscopiques, énergie cinétique et énergie potentielle de pesanteur :

$$H_{totale} = U + P V + \frac{1}{2} m v^2 + m g z$$

Le théorème de Bernoulli traduit alors la conservation de l'enthalpie totale d'un volume unité de fluide.

Il est alors aisé d'en déduire la version généralisée pour un tube de courant, tenant compte des forces de viscosité, de la chaleur échangée avec l'environnement (cas des évaporateurs et des condenseurs notamment) :

$$\Delta \left( U + P + \frac{1}{2} \rho v^2 + \rho g z \right) = \frac{\delta Q}{dt} + \frac{\delta W}{dt}$$