

# DINAMICA DEI FLUIDI

## Classificazione dinamica dei fluidi

\* **viscosi** (attrito interno al fluido): sono caratterizzati da un coefficiente di viscosità  $\eta$  (proporzionale alla forza di attrito) che può variare di diversi ordini di grandezza

Ex.:	$\eta$ (aria)	=	$1.8 \cdot 10^{-5}$	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$
	$\eta$ (acqua)	=	$1.0 \cdot 10^{-3}$	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$
	$\eta$ (olio di oliva)	=	$8.4 \cdot 10^{-2}$	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$
	$\eta$ (olio lubrificante)	=	1	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$
	$\eta$ (lava fusa)	=	$1 \cdot 10^3$	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$
	$\eta$ (vetro)	=	$1 \cdot 10^{12}$	$\text{N m}^{-2} \text{ s}$

\* **non viscosi** (assenza di attrito interno al fluido)

## Classificazione del moto

\* **moto rotazionale** (vorticoso,  $\text{rot } \vec{v} \neq 0$ , presenza di vortici)

\* **moto non rotazionale** (laminare,  $\text{rot } \vec{v} = 0$ , assenza di vortici)

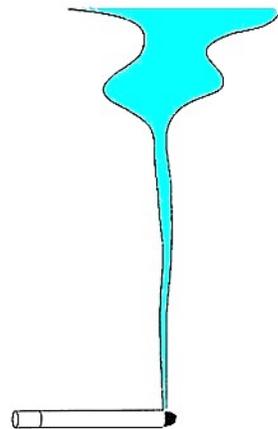
Si passa da un regime all'altro a seconda del valore del **numero di Reynolds**

$$\text{Re} = \rho v l / \eta > (\text{Re})_{\text{crit}} \approx 10^3$$

dove  $l$  è la dimensione della sezione del fluido, trasversale al moto.

Ex.: fumo della sigaretta accesa, che si muove verso l'alto inizialmente con moto non rotazionale (laminare) che diventa rotazionale (vorticoso) quando la sua velocità è tale che

$$\text{Re} > (\text{Re})_{\text{crit}}$$



Nel seguito tratteremo il caso più semplice, ovvero quello di un **fluido non viscoso in moto stazionario non rotazionale (fluido ideale)**.

# EQUAZIONE DI CONTINUITA'

Consideriamo un **fluido ideale** e individuiamo un tubo di flusso contenente una porzione del fluido, delimitata dal tubo e dalle due basi  $A_1$  e  $A_2$ , in moto da sinistra verso destra.

Siano  $\rho_1$  e  $\rho_2$  le densità del fluido in  $A_1$  e  $A_2$  e  $v_1$  e  $v_2$  i moduli delle corrispondenti velocità (costanti purché  $A_1$  e  $A_2$  siano sufficientemente piccole).

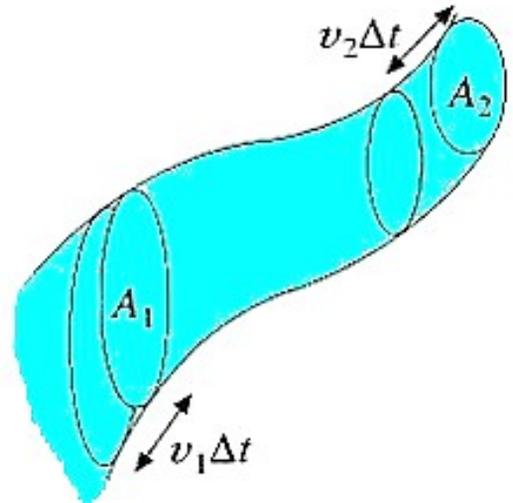
In un intervallo di tempo  $\Delta t$ :

**fluido in ingresso**

$$\Delta V_1 = A_1 v_1 \Delta t \quad \rightarrow \quad \Delta m_1 = \rho_1 A_1 v_1 \Delta t$$

**fluido in uscita**

$$\Delta V_2 = A_2 v_2 \Delta t \quad \rightarrow \quad \Delta m_2 = \rho_2 A_2 v_2 \Delta t$$



Per la conservazione della massa del fluido contenuto nella porzione del tubo si ha

$$\Delta m_1 = \Delta m_2 \quad \rightarrow \quad \rho_1 A_1 v_1 = \rho_2 A_2 v_2 = \text{“portata di massa” costante}$$

**Per un fluido incompressibile** ( $\rho_1 = \rho_2$ , liquido)

$$A_1 v_1 = A_2 v_2 = \text{“portata volumetrica” costante}$$

## Applicazioni:

- \* restringendo la sezione di uscita di un tubo di gomma si ha un aumento della velocità di uscita del fluido
- \* riduzione della sezione dell'acqua che esce dal rubinetto man mano che si allontana da esso, aumentando la sua velocità durante la caduta

# TEOREMA DI BERNOULLI

Consideriamo una porzione di un **tubo di flusso di un fluido ideale** e supponiamo che le due basi  $A_1$  e  $A_2$  siano sufficientemente piccole da poter considerare costanti i moduli delle velocità del fluido in ciascun punto di esse

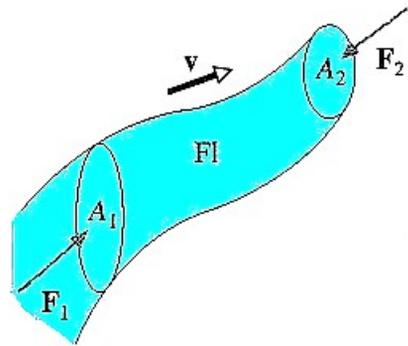
## Forze agenti sulla porzione di fluido

- forze di pressione da parte del fluido circostante, perpendicolari alla superficie del tubo in ogni punto (fluido non viscoso)
- forza di gravità

## Lavoro

Il lavoro eseguito dalle forze di pressione in un intervallo di tempo  $\Delta t$  è dato da

$$\begin{aligned} L_p &= p_1 A_1 v_1 \Delta t - p_2 A_2 v_2 \Delta t = \\ &= p_1 \Delta m / \rho - p_2 \Delta m / \rho = \\ &= (p_1 - p_2) \Delta m / \rho \end{aligned}$$



con  $\Delta m = \rho A_1 v_1 \Delta t = \rho A_2 v_2 \Delta t$  massa contenuta nei due volumi  $A_1 v_1 \Delta t$  e  $A_2 v_2 \Delta t$  (uguali per la conservazione della massa)

Il lavoro eseguito dal campo gravitazionale nell'intervallo di tempo  $\Delta t$  è dato dalla differenza dell'energia potenziale gravitazionale della massa  $\Delta m$  nelle posizioni 1 e 2 e quindi

$$L_g = - (h_2 - h_1) \Delta m g$$

Dal teorema delle forze vive si ricava infine

$$L_p + L_g = (p_1 - p_2) \Delta m / \rho - (h_2 - h_1) \Delta m g = \frac{1}{2} \Delta m v_2^2 - \frac{1}{2} \Delta m v_1^2$$

Dividendo per  $\Delta m$  si ottiene

$$p_1 / \rho + h_1 * g + v_1^2 / 2 = p_2 / \rho + h_2 * g + v_2^2 / 2 = \text{costante}$$

**Teorema di Bernoulli** --> lungo una linea di flusso

$$p / \rho + h * g + v^2 / 2 = \text{costante}$$

# TEOREMA DI BERNOULLI

Dividendo per  $g$  l'espressione del Teorema di Bernoulli si ottiene

$$p / (g \rho) + h + v^2 / (2g) = \text{costante}$$

dove

$p / (g \rho)$  = **altezza piezometrica** (altezza di una colonna di fluido che esercita una pressione  $p$  sulla base)

$v^2 / (2g)$  = **altezza cinetica** (altezza di caduta del fluido per avere velocità  $v$  all'arrivo)

$h$  = **altezza effettiva**

e quindi il Teorema di Bernoulli può essere enunciato come

$$h_{\text{piez}} + h_{\text{cin}} + h_{\text{eff}} = \text{costante}$$

ovvero la somma delle altezze piezometrica, cinetica e effettiva si mantiene costante lungo una linea di flusso

## APPLICAZIONI

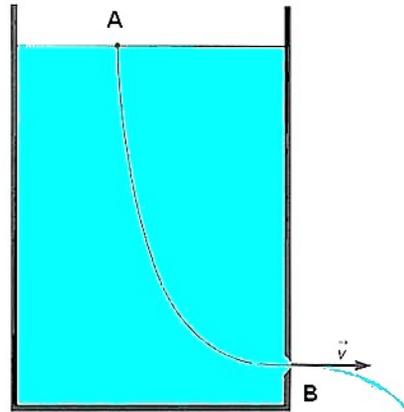
### Recipiente forato

In A (superficie fluido)  
 $p = p_0$   $v = 0$   $h = h_A$

In B (dopo foro uscita)  
 $p = p_0$   $v = v_{\text{out}}$   $h = 0$

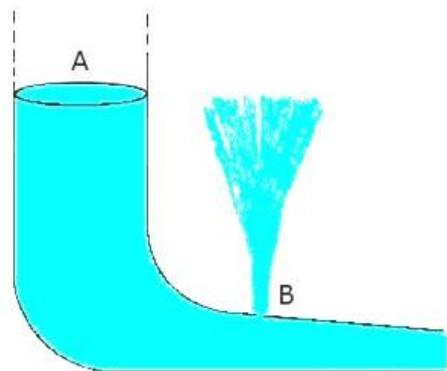
Dal Teorema si ha

$$p_0 / (g\rho) + h_A = p_0 / (g\rho) + v_{\text{out}}^2 / (2g) \rightarrow v_{\text{out}} = \sqrt{2gh_A}$$



### Tubo forato

Nei punti A e B si hanno le stesse relazioni dell'esempio precedente ma questa volta la velocità di uscita è verticale e quindi il fluido, dopo essere fuoruscito dal tubo, raggiunge nuovamente l'altezza  $h_A$



# TEOREMA DI BERNOULLI

## ALTRE APPLICAZIONI

### Tubo di Venturi (misura della velocità di un fluido)

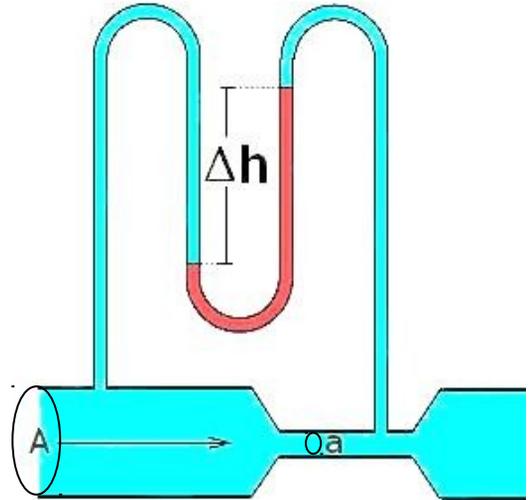
Tubo a sezione variabile: **ingresso A**, **uscita a** ( $< A$ ).

Essendo le due sezioni centrate alla stessa quota, dall'equazione di continuità e dal Teorema di Bernoulli si ricava

$$\begin{cases} A v_A = a v_a \quad \text{--->} \quad v_a = (A/a) v_A \\ p_A / (g \rho) + v_A^2 / (2 g) = p_a / (g \rho) + v_a^2 / (2 g) \end{cases}$$

Ma  $p_A / (g \rho) - p_a / (g \rho) = h_a - h_A = \Delta h$  (differenza di quota del fluido barometrico nei tubi verticali in corrispondenza delle sezioni A e a) e quindi

$$v_A^2 = 2 g a^2 (h_a - h_A) / (A^2 - a^2) \quad \text{--->} \quad v_A = k \sqrt{\Delta h}$$



### Tubo di Pitot (misura della velocità del fluido)

Si basa sulla misura della pressione necessaria per arrestare il moto di un fluido. E' costituito da un tubo a L, il cui tratto orizzontale è immerso nel fluido in moto e l'altro verticale ne emerge. Il fluido che entra nel tubo di Pitot si arresta, mentre il resto del fluido continua il proprio moto. Per il teorema di Bernoulli

$$p_{\text{est}} / (g \rho) + v_{\text{est}}^2 / (2 g) = p_{\text{int}} / (g \rho)$$

Indicando con h l'altezza del fluido barometrico nel tratto verticale avremo ci

$$h = p_{\text{int}} / (g \rho) - p_{\text{est}} / (g \rho) \quad \text{--->} \quad v_{\text{est}} = \sqrt{2 g h}$$

Sul principio di funzionamento del tubo di Pitot si basano gli strumenti di misura della velocità degli aerei rispetto all'aria

