

$\rho_G = \frac{\rho}{\rho_{H_2O}}$ ρ_{ST} : specific gravity $\rho = \rho_f$ PESO SPECIFICO

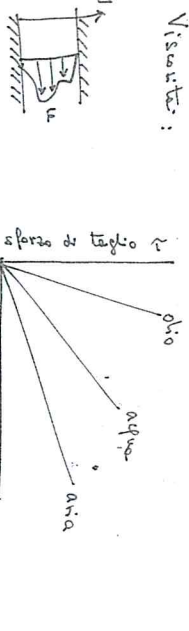
Gas perfetti: $P = \rho R T$ $R = \frac{R_u}{M} = \frac{\text{costante universale}}{\text{numero molare}} = \frac{8.31447 \frac{kJ}{kmole \cdot K}}{M}$

es. aria: $M = 28.97 \frac{kg}{kmole}$
 $\rightarrow R = 0.2870 \frac{kJ}{kg \cdot K}$

$\rho = \rho(T, P)$ $d\rho = \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_P dT + \left(\frac{\partial \rho}{\partial P}\right)_T dP = -\rho \beta dT + \frac{\rho}{\tau} dP$

$\beta = -\frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_P$ coef. di dilatazione cubica $\beta_{\text{gas perfetto}} = \frac{1}{T}$

$\tau = \rho \left(\frac{\partial \rho}{\partial P}\right)_T$ coef. comprimibilità $\tau_{\text{gas perfetto}} = P$



velocità di deformazione $\frac{du}{dy}$

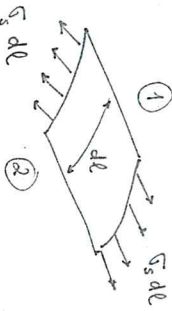
$\tau = \mu \frac{du}{dy}$

$\mu = \text{viscosità di dinamica} [Pa \cdot s]$
 $\nu = \frac{\mu}{\rho}$ viscosità cinematica

Tensione di superficie: $\sigma_s [N/m]$

forza di attrazione intermolecolare due
 tende a minimizzare l'area
 dell'interfaccia tra due fluidi
 diversi, non miscelabili, in contatto

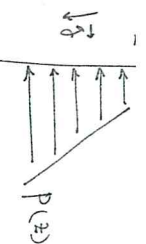
legge di Laplace (bolle sferiche):



$P_1 - P_2 = \frac{2\sigma_s}{R}$

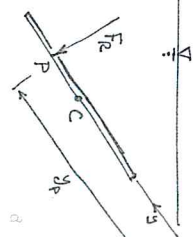
Risalita capillare (per azione del fluido alle pareti)
 $2\pi R \sigma_s \cos \phi = \rho g (\rho R^2 h)$
 ϕ : angolo di contatto

l'age = $P - P_{atm}$
 STATICA: $\frac{dP}{dz} = -\rho g$



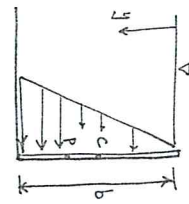
SPINTE SU SUP. PIANE IMMERSI:

$F_R = P_c A$
 RESULTANTE PRESSIONE NEL BARICENTRO



La risultante F_R agisce nel centro di spinta P

$y_P = y_c + \frac{I_{xx,c}}{y_c A}$ $I_{xx,c}$: momento di inerzia della superficie rispetto alla retta di appoggio (tabulato)



$F_R = \rho g \frac{b}{2} (ab)$ $I_{xx,c} = \frac{ab^3}{12}$
 $y_c = \frac{b}{2}$ $y_P = \frac{b}{2} + \frac{ab^3/12}{b/2 \cdot ab} = \frac{2}{3}b$

SPINTA SU SUP. GOBBE:

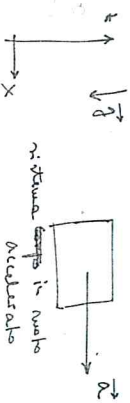
Si isola il blocco di liquido e si bilancia le forze per imporre l'equilibrio.

Es. $F_H = F_x$
 $F_V = W$

Forza su corpi immersi: Archimede

$F_H = \rho_{\text{liquido}} V_{\text{corpo}} g$

Statica dei fluidi in sistemi di riferimento non inerziali:



es. $\frac{\partial P}{\partial z} = -\rho g$; $\frac{\partial P}{\partial x} = -\rho a$; $\frac{\partial P}{\partial z} = 0$
 $\vec{\nabla} P = -\rho g \vec{k} - \rho a \vec{i}$ $\vec{\nabla} = \left(\frac{\partial}{\partial x}, \frac{\partial}{\partial y}, \frac{\partial}{\partial z}\right)$

CINEMATICA DEI FLUIDI

$\frac{D}{Dt} = \frac{\partial}{\partial t} + (\vec{V} \cdot \vec{\nabla})$ derivata materiale

es. $\frac{DB}{Dt} = \frac{\partial B}{\partial t} + u \frac{\partial B}{\partial x} + v \frac{\partial B}{\partial y} + w \frac{\partial B}{\partial z}$ variazione di B seguendo la particella fluida nel suo moto

Linee di corrente: in ogni punto tangenti al vettore velocità istantaneo

$$\frac{dx}{u} = \frac{dy}{v} = \frac{dz}{w} \quad \frac{dt}{u} = \frac{r d\theta}{u_\theta} = \frac{dr}{u_r}$$

Particelle: percorso seguito dalle particelle fluide nel tempo

$$\begin{aligned} \frac{dx}{u} &= dt \rightarrow x - x_0 = \int_0^t u dt \\ \frac{dy}{v} &= dt \rightarrow y - y_0 = \int_0^t v dt \quad (x_0, y_0, z_0) \text{ posizione iniziale} \\ \frac{dz}{w} &= dt \rightarrow z - z_0 = \int_0^t w dt \end{aligned}$$

Linee di flusso: luogo dei punti in cui si trovano particelle sempre da un punto dato in istanti precedenti a T_{finale}

$$\int_{x_{in}}^x dx = \int_{T_{in}}^{T_{finale}} u dt$$

Tensore velocità di deformazione: componenti: $E_{ij} = \frac{1}{2} \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right)$

E_{ii} = velocità di deformazione lineare (componenti diagonali)

$$\vec{\tau} = \underbrace{\left(\vec{E} \right)}_{\text{tensore}} = E_{11} \vec{e}_1 + E_{22} \vec{e}_2 + E_{33} \vec{e}_3 = \frac{1}{V} \frac{D\vec{V}}{Dt} = 0 \quad (\text{per fluido in moto incomprimibile})$$

$$\vec{V} = \vec{V} \times \vec{V}$$

Es. nullo ΔD , coord. cartesiane: $\sum = \left(\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \right) \vec{k}$

Circolazione: (o circolazione)

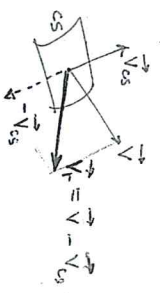
integrata su circuito chiuso percorso in verso antiorario, $d\vec{l}$ = elemento circuito

$$\Gamma = \oint \vec{V} \cdot d\vec{l} \quad \text{integrata su circuito chiuso percorso in verso antiorario, } d\vec{l} = \text{elemento circuito}$$

Teorema di Stokes: $\Gamma = \int_A \vec{\omega} \cdot \vec{n} dA$ \vec{n} : normale all'area A del r

$$\frac{dR_{sys}}{dt} = \frac{d}{dt} \int_{CV} \rho b dV + \int_{CS} \rho b \vec{V}_r \cdot \vec{n} dA$$

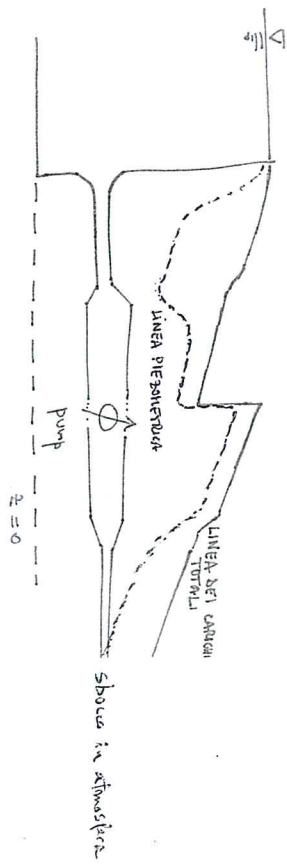
- ρ : densità
- b : quantità intensive corrispondente



Eq. integrati: conservazione della massa: $\frac{d}{dt} \int_{CV} \rho dV = \sum_{in} \dot{m}_i - \sum_{out} \dot{m}_o$

Eq. di Bernoulli: (valida su una linea di corrente, in assenza di attriti)

$$\int \frac{dP}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \text{costante}$$



(piano di riferimento arbitrario)

Eq. dell'energia: $\frac{P_1}{\rho g} + \frac{V_1^2}{2g} + z_1 + h_{pump} = \frac{P_2}{\rho g} + \frac{V_2^2}{2g} + z_2 + h_{attric} + h_L$

- ①: monte
- ②: valle
- h_{pump} : prevalenza pompa
- h_L : perdite
- h_{attric} : attriti

Eq. q di moto: $\sum \vec{F}_{ext} = \text{forza di pressione, di superficie legata alla viscosità, di volume (es. gravità), etc.} = \frac{d}{dt} (m\vec{V})_{sys} = \frac{d}{dt} \int_{CV} \rho \vec{V} dV + \int_{CS} \rho \vec{V} (\vec{V} \cdot \vec{n}) dA$

$$\Rightarrow \sum \vec{F}_{ext} = \frac{d}{dt} \int_{CV} \rho \vec{V} dV + \sum_{out} \rho \vec{V} \cdot \vec{n} - \sum_{in} \rho \vec{V} \cdot \vec{n}$$

$\beta \sim 1.1$ molto turbolento
 $\beta = \frac{4}{3}$ molto laminare in condotto cilindrico

Rendimento: $\eta_{mech} = \frac{\dot{W}_{mech, out}}{\dot{W}_{mech, in}}$

$$\eta_{pump} = \frac{\Delta \dot{E}_{mech, fluid}}{\dot{W}_{elect, in}} \quad \eta_{turbine} = \frac{\dot{W}_{mech, out}}{|\Delta \dot{E}_{mech, in}|}$$