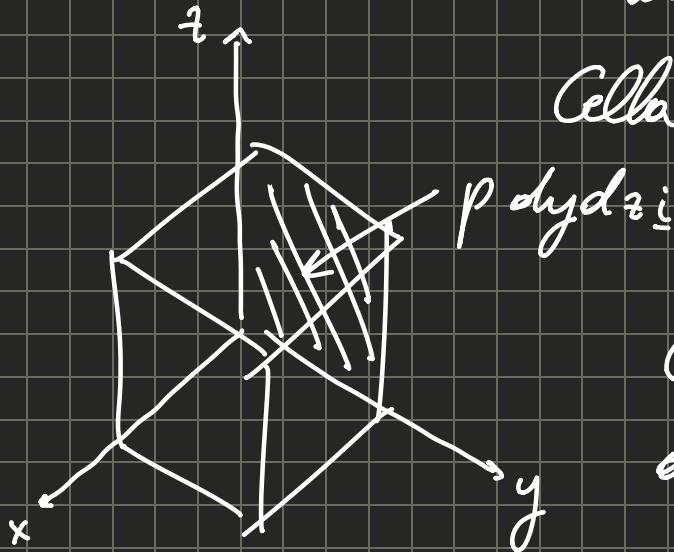


# MF - Lezione 02

Continua da ultima lezione



Cella di fluido parallelepipedo

$\rho dy dz i$

Ci si arriva anche con la definizione

$$\phi = \phi \underline{u} \xrightarrow{\text{espresso}} \begin{vmatrix} \rho & 0 & 0 \\ 0 & \rho & 0 \\ 0 & 0 & \rho \end{vmatrix} \begin{vmatrix} 1 \\ 0 \\ 0 \end{vmatrix} =$$

Tensioni  
sforzi in statica

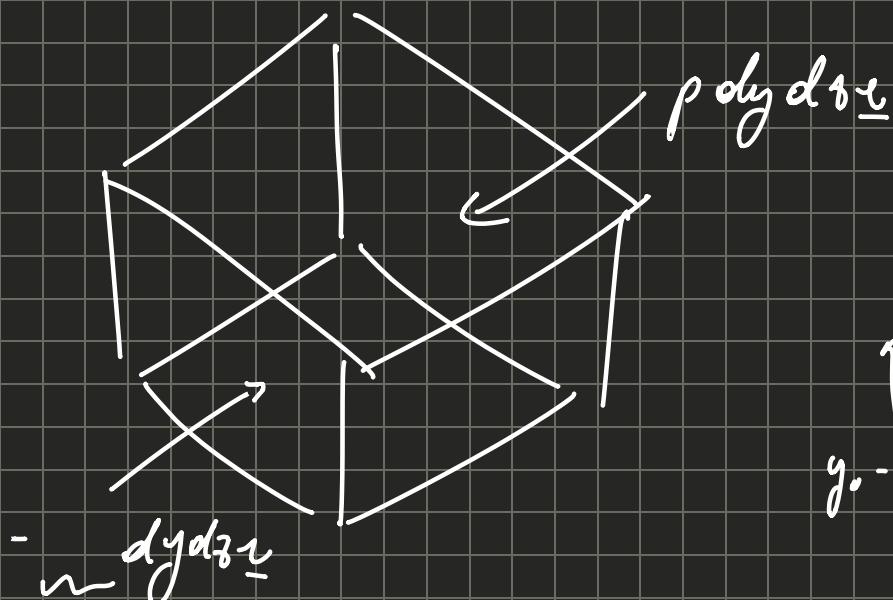
Verso normale  
al piano scelto

$$= \begin{vmatrix} \rho \\ 0 \\ 0 \end{vmatrix} = \rho \underline{i}$$

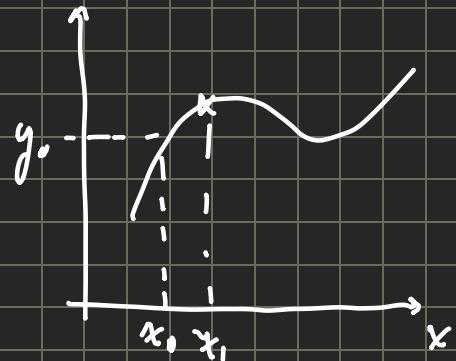
$$F = \phi \cdot A = \rho dy dz i$$

deforse sulle facce  $y$  sono dirette come  $j$  e sulle  $z$  come  $k$ .

Vogliamo determinare  $\rightarrow$ , la forza sulla faccia opposta a quelle che abbiamo appena visto



↳ da pressione  
non può esser p



$$y_1 - y_0 + \left. \frac{dy}{dx} \right|_{x=x_0} (x_1 - x_0) + \dots$$

Assumendo che  $p$  è derivabile nello spazio, possiamo fare Taylor tale che:

$$p + \frac{\partial p}{\partial x} dx$$

Risultante delle pressioni lungo x:

$$polydz \approx - \left( p + \frac{\partial p}{\partial x} dx \right) dy dz$$

$$- \underbrace{\frac{\partial p}{\partial x}}_{\text{Risultante delle pressioni di superficie in direzione } x} dx$$

Risultante delle pressioni di superficie in direzione x

Avremo allora:

$$-\frac{\partial f}{\partial x} dW_x - \frac{\partial f}{\partial y} dW_y - \frac{\partial f}{\partial z} dW_z + \rho dW_f = 0$$

Risultante delle azioni di superficie. Accelerazione  
consistente  
del campo di  
forze  
→ sarà per noi g

Eliminiamo il volume

$$\rho \underline{f} = \frac{\partial p}{\partial x} \underline{z} + \frac{\partial p}{\partial y} \underline{y} + \frac{\partial p}{\partial z} \underline{u} = \nabla p$$

gradi pente

$$\hookrightarrow \nabla = \begin{pmatrix} \frac{\partial}{\partial x} \\ \frac{\partial}{\partial y} \\ \frac{\partial}{\partial z} \end{pmatrix}$$

Gr Derivata da una equazione  
di equilibrio di forze

da pressione varia per effetto del campo di forze  
in cui è posto.

Si ammette che psia derivabile e continua sullo spazio.

Caratterizziamo il campo c i fluidi.

↳ Ipotesi 1: Fluido perante  $\Rightarrow f = g$

↳ Ipotesi 2: Fluido è incompressibile

↳ Alcuni fluidi sono esclusi.

$$p_f = \text{grad } p$$

$$\text{HP1} \rightarrow f = \begin{vmatrix} 0 \\ 0 \\ -g \end{vmatrix} = -g \underline{k} = -g \frac{\text{grad } z}{\underline{k}}$$

Vale per i nostri scopi

$$\text{HP2} \rightarrow p = \text{cost}$$

Messi insieme:

$$-\rho g \text{ grad } z = \text{grad } p$$

$\gamma \rightarrow$  peso specifico

$$\gamma \text{ grad } z + \text{grad } p = 0$$

$$\text{grad} \left( z + \frac{p}{\gamma} \right) = 0$$

↑  
Possiamo perché  $\gamma$  è costante

Anche se banale  
↑

$$\boxed{z + \frac{p}{\gamma} = \text{cost}} \rightarrow \text{Legge di Stevino}$$

10:59  
↳ Assicurati  
di non aver  
maneggiato un po' le cose

↳ da pressione varia solo con  $z$ , visto che il

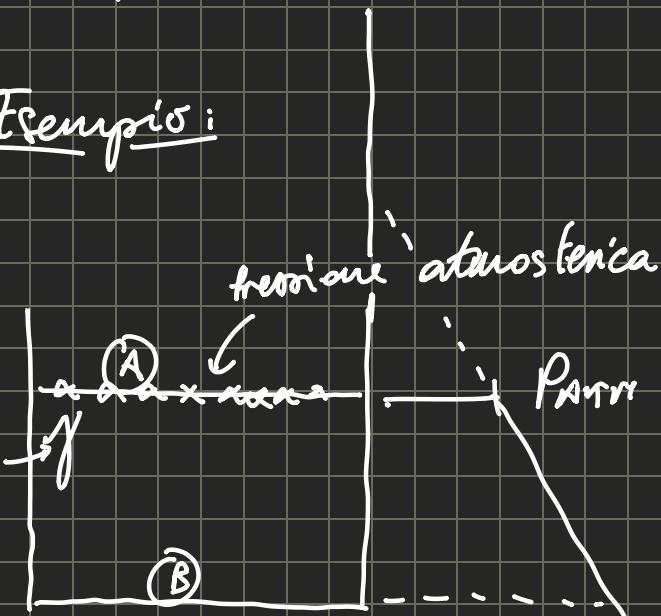
campo di forze non ha componenti in  $x$  e  $y$ .

↳ I piani sono isobari (nel corso delle due ipotesi)

↳ La variazione di pressione è lineare e comandata dal campo specifico

Esempio:

Fondo  
di peso  
specifico  
 $g$



pressione atmosferica

$P_{atm}$

pressione cambia linearmente

$$z_A + \frac{P_A}{g} = z_B + \frac{P_B}{g}$$

↳ Sul fondo la pressione è isobara su ogni punto del piano.

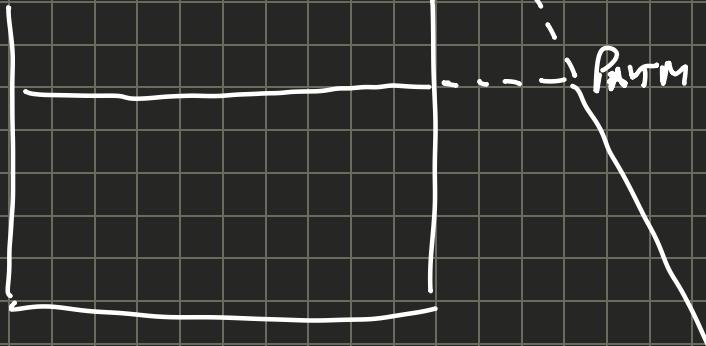
$z \rightarrow$  quota geografica

$f_g \rightarrow$  altezza picometrica

$z + \frac{P}{g}$  quota picometrica

Ideale perché non c'è fluido

Studiamo  
le proporzioni fuori  
dal piano



$\rightarrow$  piano dove  $p = 0$   
 $P_{ci} \rightarrow$  piano dei condiz.  
idrostatici  
 $\hookrightarrow$  punto di riferimento  
per fluidi, con  
il quale si può trovare  
la pressione ad  
ogni punto.

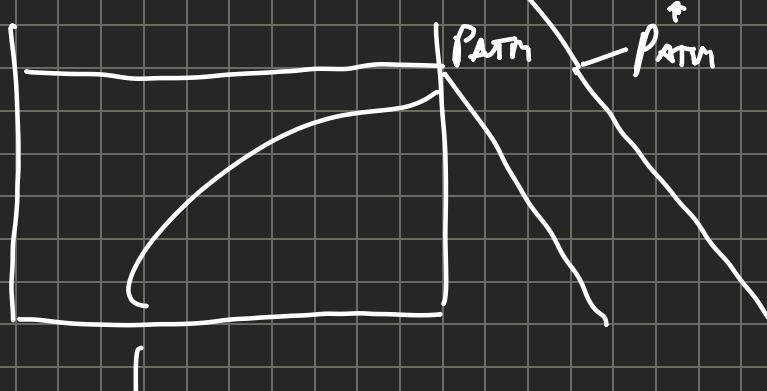
Pressione assoluta e pressione relativa

$\hookrightarrow p^* \rightarrow$  la pressione vera che c'è al punto  
C'è un vuoto parmi sarebbe  $p_{atm}$

Pressione relativa:  $p^* - p_{atm}^* = p$

$\hookrightarrow$  Si fa per eliminare il  $p_{ci}$  e sappiamo che  
l'atmosfera esiste

$$P_{ATM} = P_{ACM}^* - P_{ADM}^* = 0$$



↳ ci permette di avere  $p_{ci}$  a confronto  
Relativo → e alla stessa  
pressione dell'atmosfera

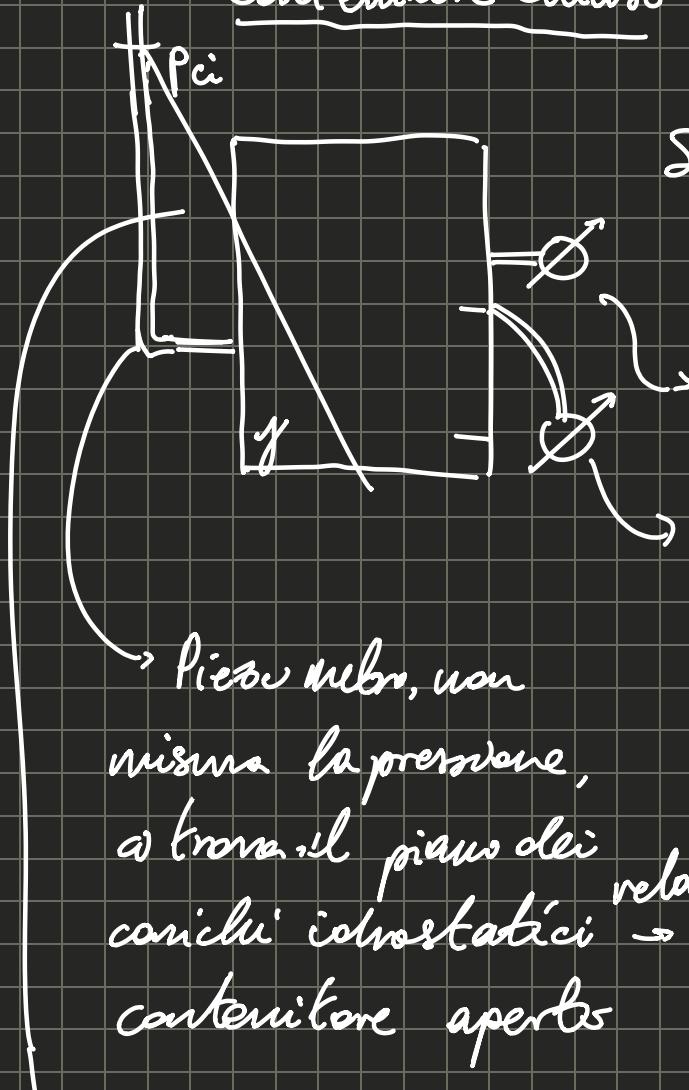
$$z_{p_{ci}} - z_{p_{ci}} = \frac{P_{atm}}{\gamma} = \frac{10^5 \text{ Pa}}{10^3 \text{ N/m}^2} = 10 \text{ m}$$

↳ = 1 atm  
ci spiega anche perché 76 cm Hg = 1 atm

Con particolari per la legge di Stevius

↳ Contenitore chiuso,  $\gamma$  molto piccolo, più fluidi

### Contenitore chiuso



Serve sapere la condizione al contorno, cioè la pressione ad un punto

Possiamo mettere un manometro

In questo caso si misura con la quota della pressione dello strumento stesso.

→ Poco vero, non misura la pressione, a meno che i piatti dei canelli colostatici relativi → perché a confronto con atm

canelli colostatici → perché agisce come un contenitore aperto

↳ Possiamo allora derivare l'andamento delle pressioni

Peso specifico molto basso.

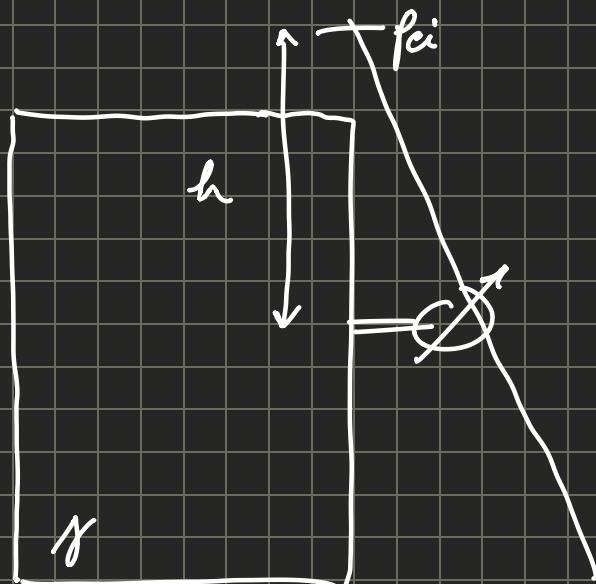
$$\Delta p = \gamma \Delta z \rightsquigarrow \text{pressione è costante}$$

aria  $\Rightarrow \gamma$  è trascurabile

gas  $\Rightarrow \gamma$  non trascurabile



Non parla di fai perché non c'è



$$z_{\text{PCI}} + \frac{p_{\text{ci}}}{\gamma} = z_{\text{MAN}} + \frac{p_{\text{MAN}}}{\gamma}$$

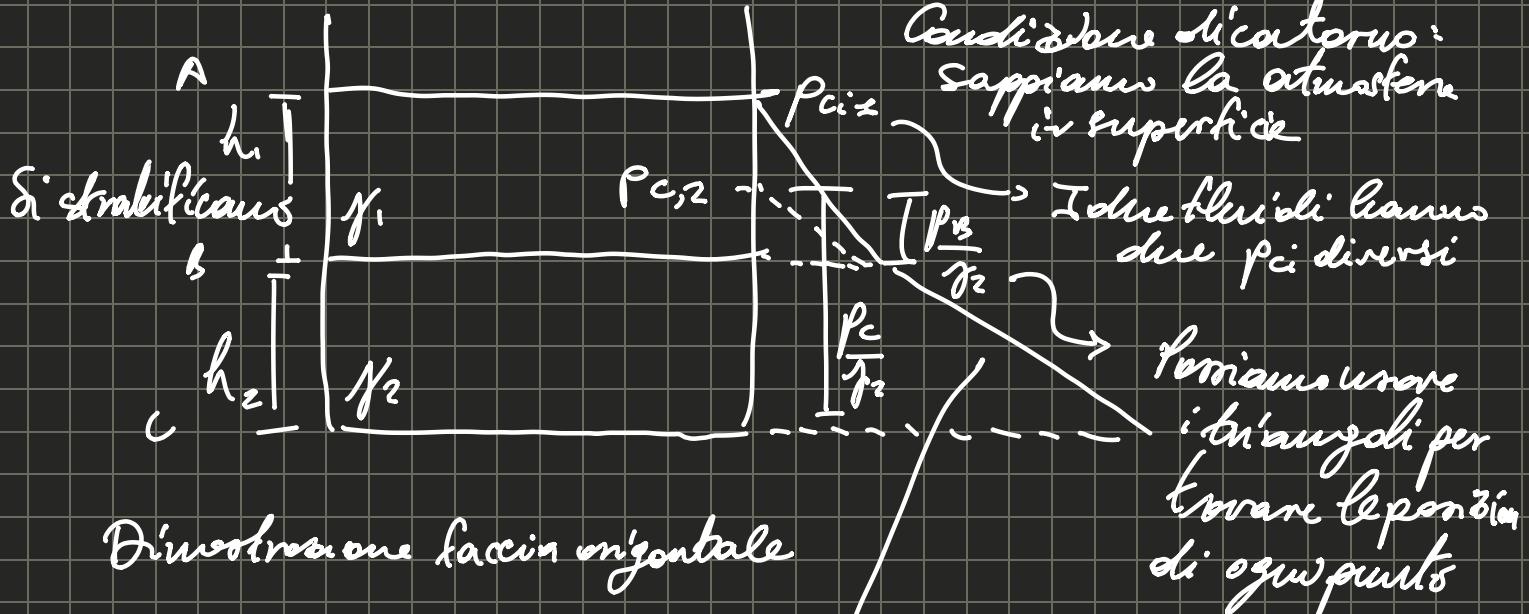
$$h - z_{\text{PCI}} - z_{\text{MAN}} = \frac{p_{\text{MAN}}}{\gamma}$$

per  $\gamma$  molto piccolo

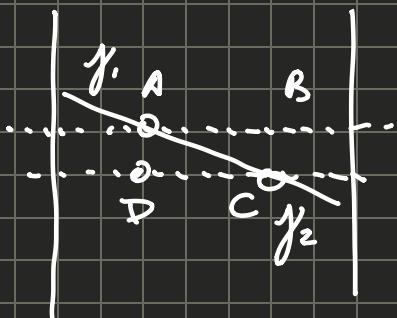
$$\frac{p_{\text{MAN}}}{\gamma} \approx 0$$

Quindi effettivamente è costante.

Più fluidi  $\rightarrow$  Inmiscibili  $\rightarrow$  Se sono miscibili non c'è problema.



Per assundere



$$p_D - p_A = \gamma_2 (z_A - z_B)$$

$$p_C - p_B = \gamma_1 (z_B - z_C)$$

Sappiamo che  $p_A = p_B$  per stare su un piano orizzontale e la legge di Stevius e per le stesse ragioni

$$p_D = p_C$$

Per l'equazioni, l'unica soluzione è che stiano tutti alla stessa quota.

All'interfaccia, la pressione è sempre continua.

«A presa di  $D$  e la  $D_p$  diversa. Seguendo la pendente nel secondo gradiente, troviamo che il secondo fluido avrà  $p_{ci2} + p_{ci1}$

da posizione del primo alli carichi idrostatici; sono nella stessa posizione rispetto ad altri  $p_{ci}$  di altri fluidi che la posizione dei fluidi stessi.

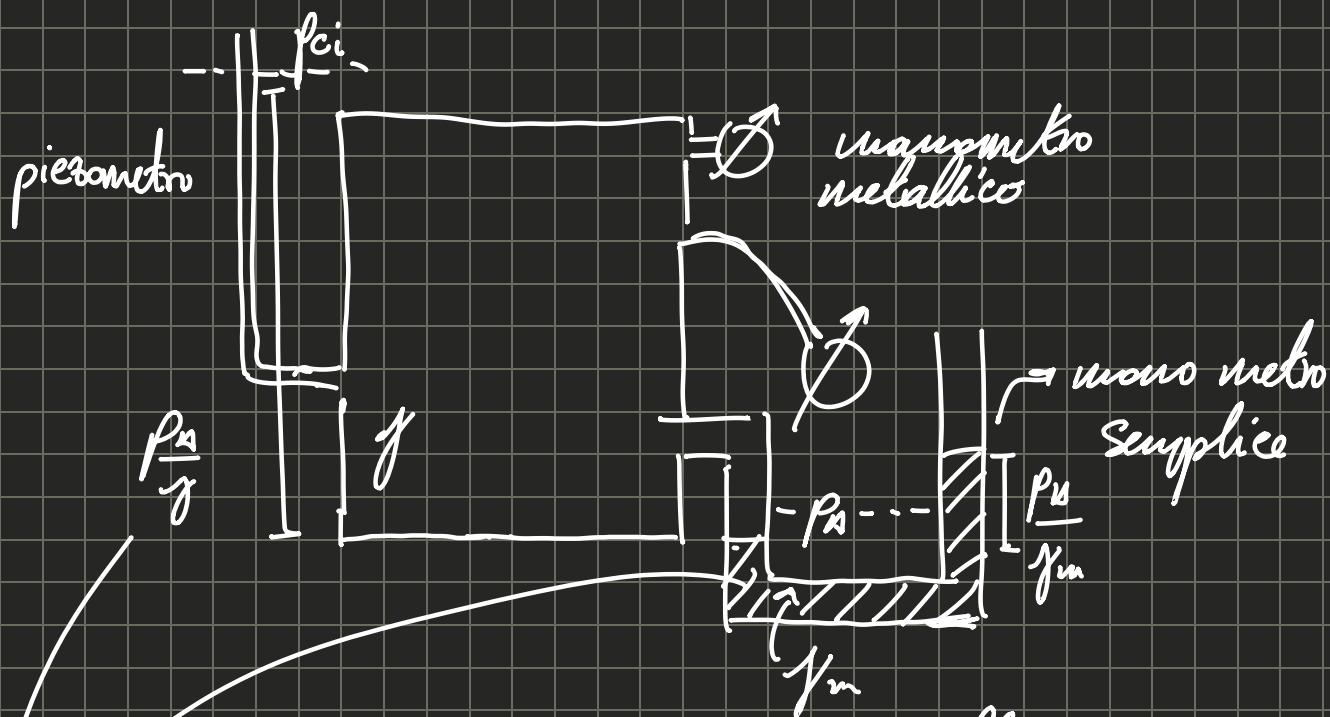
$$P_A = 0$$

$$z_A + \frac{P_A}{\gamma_1} = z_B + \frac{P_B}{\gamma_1} \rightarrow P_B = P_A + \gamma_1(z_A - z_B)$$

$$z_B + \frac{P_B}{\gamma_2} = z_C + \frac{P_C}{\gamma_2} \rightarrow P_C = P_B + \gamma_2(z_B - z_C)$$

Potremmo scrivere velocemente che  $P_C = \gamma_1 h_1 + \gamma_2 h_2$

Potremmo fare la legge di sterzo oltrà al liquido stesso, per fare un calcolo tra punti; dobbiamo fare la somma di due altezze.



Si metteranno del fluido più pesante del fluido interno

Dato che è molto pesante il suo  $P_A$  è molto più in basso e significa che è più compatto,

è come i due flussi un'ischiari

Dato che  $f < f_{cr}$ , la somma unione con  $f_{cr}$ .

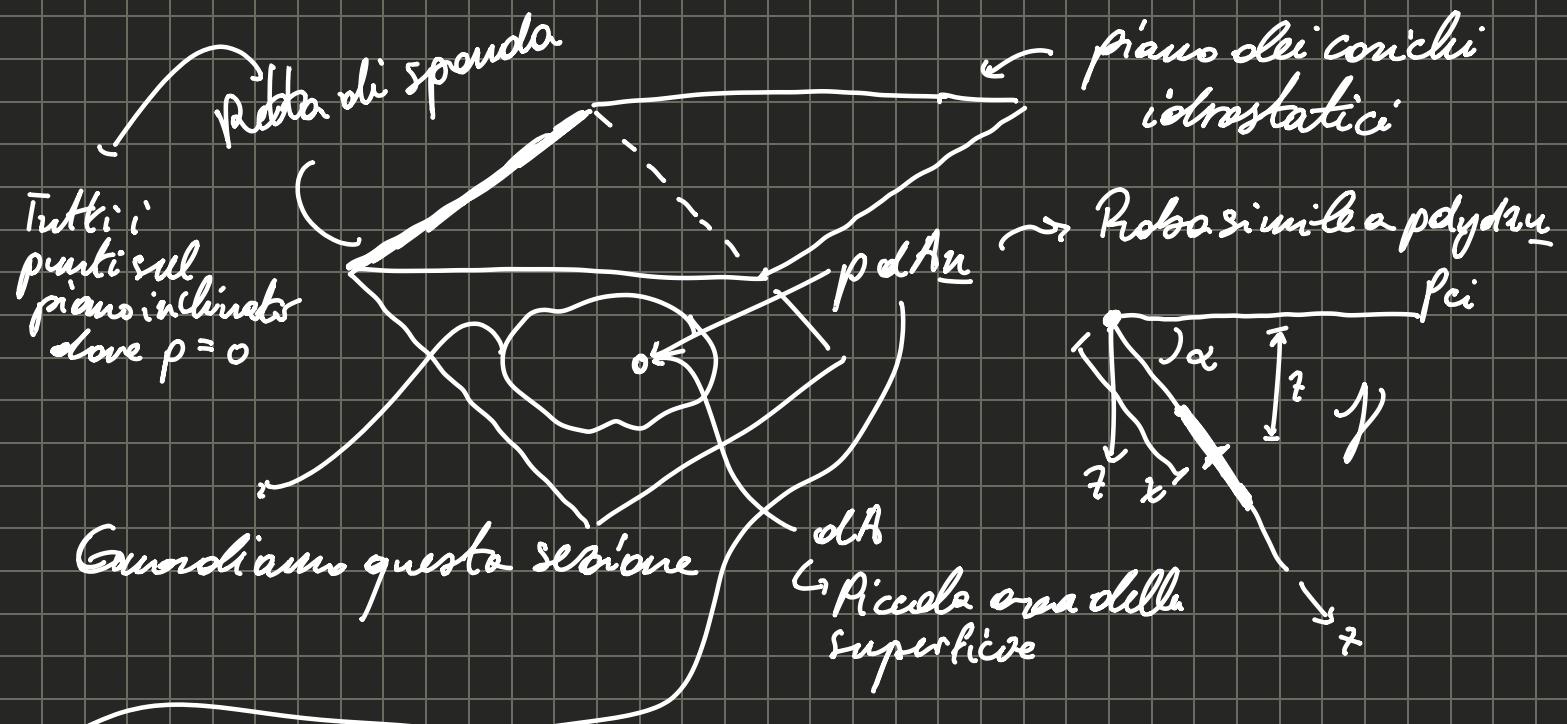
Spruzzi Statiche → Spruzzi del fluido generati su superfici

Guardiamo la superficie piana e quella curva

Oggi:

Superficie piana

Guardiamo una superficie piana inclinata



la forza che agisce perpendicolarmente alla superficie.

Risultante  $\underline{S}$ :

$$\underline{S} = \int_A \rho \underline{n} dA =$$

↓  
Stetino

$$= \int_A \gamma z \underline{n} dA = \int_A \gamma z \sin \alpha \underline{n} dA =$$

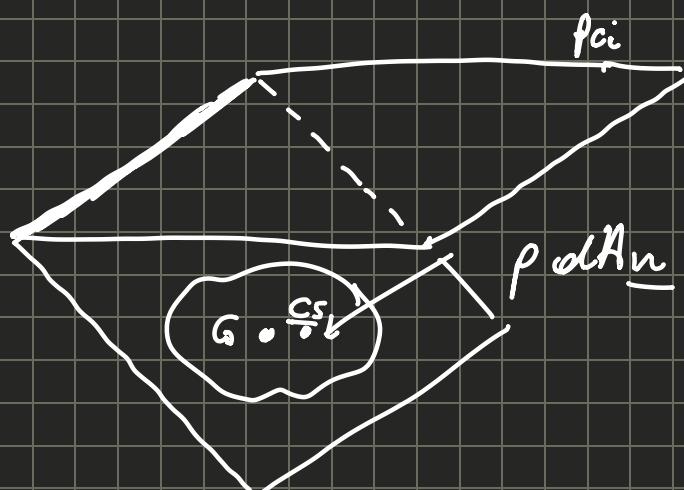
Trovare le costanti

$$= \gamma \sin \alpha \underline{n} \int_A x dA = \gamma \sin \alpha \underline{n} x_G A =$$

= a equazione  
per trovare  
baricentro

$$= \gamma x_G \underline{n} A = \rho_0 A \underline{n}$$

→ Per trovare lo spinta su un'area della superficie piatta dobbiamo sapere l'area dell'area, la pressione al baricentro e il vettore normale.



da retta dell'azione di solito non passa per il baricentro.

Di solito parla per il punto detto centro di spinta.

→ Vogliamo determinare dove parla la retta d'azione della forza.

da pressione causa una rotazione intorno al punto di spinta.

Potremo da:

Braccio rispetto alla retta di spinta

$$\underbrace{yx \sin \alpha dA}_{\text{Forza elementare}}$$

Forza elementare

$$\int_A \cancel{yx^2 \sin \alpha dA} = \cancel{\int_A y \sin \alpha x_G A} \xrightarrow{\text{Braccio che negliano determinare}} x_{cs}$$

Note:

$$y_G \neq y_{cs}$$

la superficie non è simmetrica.

(Ci arriviamo dopo)

$$x_{cs} x_G A = \int_A \cancel{x^2 dA}$$

Momento d'inerzia

$$x_{cs} = \frac{I}{M}$$

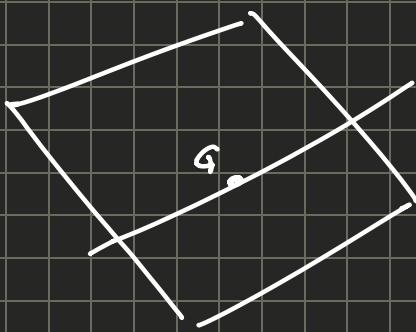
Momento d'inerzia della superficie rispetto a retta di spinta

→ Momento stabile della superficie rispetto alle rette di spinta.

Regola del  
trasporto  
(MRAAM)

$$x_G + \frac{I_o}{M} \rightarrow \text{Momento d'inerzia rispetto asse parallelo}$$

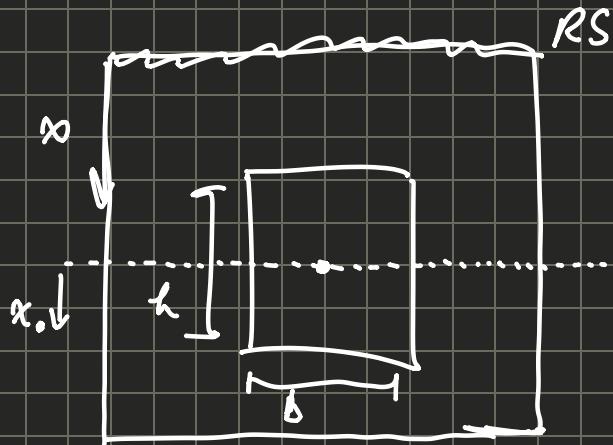
alla retta di sponda parallela per G.



La distanza tra  $x_0$  e  $x_G$  è detta eccentricità.

Esiste anche la eccentricità in  $y$ , che si usa il momento centrale per trovarla.

Stiamo guardando la faccia al piano



$$I = \int_A x^2 dA =$$

$$I_0 = \int_A x_0^2 dA$$

→ Più piccolo di  $I$  ma è  
considerato da  $x_0$

$$I = I_0 + x_0^2 A$$

↪  $\frac{bh^3}{12}$  per rettangolo → unica cosa da ricordare