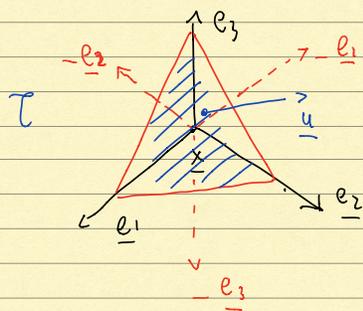


Teorema di Cauchy « $\underline{t}(x, \underline{u}, t)$ è lineare in \underline{u} . Cioè $\exists \underline{\Pi}(x, t)$

t.c. $\underline{t}(x, \underline{u}, t) = \underline{\Pi}(x, t) \underline{u}$

$$\underline{\Pi} = \begin{pmatrix} T_{11} & T_{12} & T_{13} \\ T_{12} & T_{22} & T_{23} \\ T_{13} & T_{23} & T_{33} \end{pmatrix}$$

dim: Considero un tetraedro infinitesimo τ



$$\underline{u} = n_1 \underline{e}_1 + n_2 \underline{e}_2 + n_3 \underline{e}_3$$

Ho 3 facce di area $d\sigma_i$

$d\sigma$ è lo focus \perp a \underline{u}

$$d\sigma_i = (\underline{u} \cdot \underline{e}_i) d\sigma$$

Scrivo l'equazione dell'equilibrio per τ $\underline{R}_s + \underline{R}_m = 0$

$$\underline{R}_s + \underline{R}_m = \int_{\partial\tau} \underline{t}(x, \underline{u}, t) d\sigma + \int_{\tau} \underline{g} \underline{f} dx = 0$$

Per il tetraedro τ l'eq.ue di equilibrio diventa

$$\sum_{i=1}^3 \underline{t}(x, -\underline{e}_i, t) d\sigma_i + \underline{t}(x, \underline{u}, t) d\sigma + \underline{g} \underline{f} dx = 0$$

• dx è il volume del tetraedro

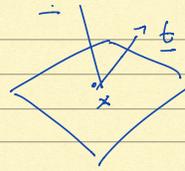
$$\sum_{i=1}^3 \underline{t}(x, -\underline{e}_i, t) n_i d\sigma + \underline{t}(x, \underline{u}, t) d\sigma + \underline{g} \underline{f} \frac{dx}{d\sigma} = 0 \quad d\sigma \rightarrow 0$$

$$\frac{dx}{d\sigma} \rightarrow 0 \quad \text{se} \quad d\sigma \rightarrow 0$$

dx è infinitesimo di ordine superiore a $d\sigma_i$ e $d\sigma$

Nel limite $d\sigma \rightarrow 0$ ho

$$\underline{t}(x, u, t) = - \sum_{i=1}^3 \underline{t}(x, \underline{e}_i, t) n_i$$



Per il principio di azione e reazione

$$\underline{t}(x, u, t) = \sum_{i=1}^3 \underline{t}(x, \underline{e}_i, t) n_i$$

Se definisco la matrice $\underline{\Pi}(x, t)$ come la matrice le cui colonne sono $\underline{t}(x, \underline{e}_i, t)$

$$\underline{\Pi} = \left(\underline{t}|_{\underline{e}_1} ; \underline{t}|_{\underline{e}_2} ; \underline{t}|_{\underline{e}_3} \right) = \begin{pmatrix} \overline{T}_{11} & \overline{T}_{12} & \overline{T}_{13} \\ \overline{T}_{12} & \overline{T}_{22} & \overline{T}_{23} \\ \overline{T}_{13} & \overline{T}_{23} & \overline{T}_{33} \end{pmatrix}$$

La simmetria di $\underline{\Pi}$ si determina imponendo il bilancio del momento angolare

$$\Rightarrow \underline{t}(x, u, t) = \underline{\Pi}(x, t) \underline{u}$$

Torniamo all'eq. di bilancio

$$\int_{\Omega_t} g \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) d\underline{x} = \int_{\partial \Omega_t} \underline{\Pi} \underline{u} d\sigma + \int_{\Omega_t} g \underline{f} d\underline{x}$$

applico il teo
della divergenza
alle comp. di $\underline{\Pi} \underline{u}$

$$\int_{\Omega_t} g \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) d\underline{x} = \int_{\Omega_t} \text{div}(\underline{\Pi}) d\underline{x} + \int_{\Omega_t} g \underline{f} d\underline{x}$$

$$\operatorname{div} \mathbb{T} = \begin{pmatrix} \frac{\partial T_{11}}{\partial x} + \frac{\partial T_{12}}{\partial y} + \frac{\partial T_{13}}{\partial z} \\ \frac{\partial T_{12}}{\partial x} + \frac{\partial T_{22}}{\partial y} + \frac{\partial T_{23}}{\partial z} \\ \frac{\partial T_{13}}{\partial x} + \frac{\partial T_{23}}{\partial y} + \frac{\partial T_{33}}{\partial z} \end{pmatrix}$$

Per l'orbitroneta di Ω_t

Bilancio del
momento lineare

$$\rho \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) = \operatorname{div} \mathbb{T} + \rho \underline{f}$$

Bilancio di massa

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho \underline{v}) = 0$$

Il problema non è "chiuso" $\rho, \underline{v}, \mathbb{T}$ sono 10 incognite
ma abbiamo solo 4 equazioni

- Dobbiamo scrivere \mathbb{T} in funzione delle variabili cinematiche
(dove l'equazione costitutiva del materiale)
- Noi considereremo i cosiddetti fluidi Newtoniani

$$\mathbb{T} = -p \mathbb{I} + \mu (\nabla \underline{v} + \nabla \underline{v}^T) \quad * \quad p \text{ pressione Pascal}$$

$$\mathbb{I} = \begin{pmatrix} 1 & 0 & 0 \\ 0 & 1 & 0 \\ 0 & 0 & 1 \end{pmatrix}$$

μ è il coefficiente di viscosità $[\mu] = \text{Pa} \cdot \text{s}$

Equazione di bilancio del momento per i fluidi Newtoniani (*)

omogenei ($\rho = \text{costante}$) \Rightarrow incompressibili $-p \mathbb{I} = \begin{pmatrix} -p & 0 & 0 \\ 0 & -p & 0 \\ 0 & 0 & -p \end{pmatrix}$

$$\begin{cases} \underline{\text{div}} \underline{v} = 0 \\ \rho \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) = \text{div} (-p \underline{\mathbb{I}} + \mu (\nabla \underline{v} + \nabla \underline{v}^T)) + \rho \underline{f} \end{cases}$$

$$\text{div} (-p \underline{\mathbb{I}}) = -\nabla p$$

$$\text{div} (\mu (\nabla \underline{v} + \nabla \underline{v}^T)) = \mu \text{div} (\nabla \underline{v}) + \mu \text{div} (\nabla \underline{v}^T) =$$

$$\text{div} (\nabla \underline{v}) = \text{per esercizio } \underline{\bar{e}} = \Delta \underline{v} = \begin{pmatrix} \Delta v_1 \\ \Delta v_2 \\ \Delta v_3 \end{pmatrix}$$

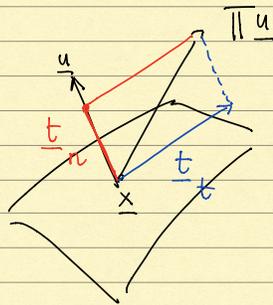
$$\text{div} (\nabla \underline{v}^T) = \nabla (\underline{\text{div}} \underline{v}) = 0$$

$$\begin{cases} \underline{\text{div}} \underline{v} = 0 \\ \rho \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) = -\nabla p + \mu \Delta \underline{v} + \rho \underline{f} \end{cases}$$

NAVIER-STOKES

incompressibile

Sforzo (Stress)



$\underline{\mathbb{T}}$ tensore di Cauchy

$$\underline{t}_n = (\underline{\mathbb{T}} \underline{n} \cdot \underline{n}) \underline{n} \rightsquigarrow \text{legato a } p$$

$$\underline{t}_t = \underline{\mathbb{T}} \underline{n} - (\underline{\mathbb{T}} \underline{n} \cdot \underline{n}) \underline{n} \text{ è legato}$$

ai termini extra diagonali di $\underline{\mathbb{T}}$

FLUIDI

I fluidi sono mezzi continui che in condizioni statiche non esibiscono "sforzi di taglio" (la componente tangenziale dello stress è nulla)

FLUIDI (perfetti, o ideali, inviscidi) sono i fluidi che anche in condizioni "dinamiche" non hanno sforzi di taglio. I fluidi perfetti si ottengono ponendo $\mu = 0$ nell'equazione $\tau = -p\mathbb{I} + \mu(\dots)$

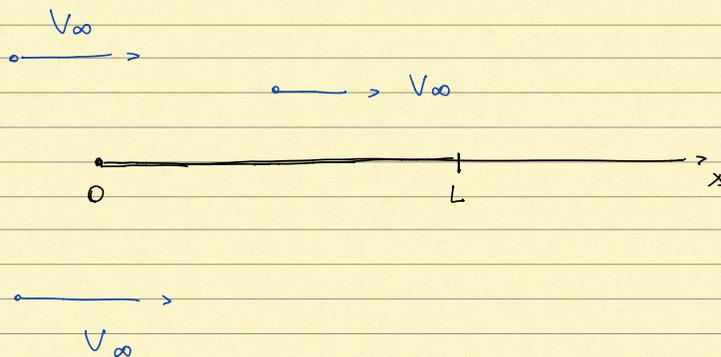
In questo caso le equazioni di moto diventano

$$\begin{cases} \operatorname{div} \underline{v} = 0 \\ \rho \left(\frac{\partial \underline{v}}{\partial t} + (\nabla \underline{v}) \underline{v} \right) = -\nabla p + \rho \underline{f} \end{cases}$$

Equazioni di Eulero

STRATO LIMITE MECCANICO

Considero una lastra piana con un getto di "aria" che va a scontrarsi con la lastra.



Scrivo le equazioni di Navier Stokes per il fluido (aria) trascurando le forze di massa. Considero il sistema come 2D

$$\underline{v} = (v_1, v_2)$$

$$\begin{cases} v_{1x} + v_{2y} = 0 \\ \rho (\cancel{v_{1t}} + v_1 v_{1x} + v_2 v_{1y}) = -p_x + \mu (v_{1xx} + v_{1yy}) \\ \rho (\cancel{v_{2t}} + v_1 v_{2x} + v_2 v_{2y}) = -p_y + \mu (v_{2xx} + v_{2yy}) \end{cases}$$

Consideriamo il caso stazionario

Condizioni
al contorno



$$\left\{ \begin{array}{l} \lim_{y \rightarrow +\infty} v = V_{\infty} e_1 \quad V_{\infty} > 0 \\ \lim_{y \rightarrow +\infty} p = p_0 \quad p_0 \text{ cost.} \\ v = 0 \text{ su } y = 0 \quad x \geq 0 \end{array} \right.$$

"SCALING" (Riduco il pb.mo in forma
adimensionale)

$$x = \bar{x} L \quad y = H \bar{y} \quad (H \text{ è lo spessore dello strato limite} \\ \text{(incognito)})$$

Ipotesi di Prandtl è $\frac{H}{L} = \varepsilon \ll 1$

$$v_1 = V_{\infty} \tilde{v}_1 \quad v_2 = (\varepsilon V_{\infty}) \tilde{v}_2 \quad p = (\rho V_{\infty}^2) \tilde{p}$$

$$\left\{ \begin{array}{l} \tilde{v}_{1x} + \tilde{v}_{2y} = 0 \\ \frac{\rho V_{\infty}^2}{L} (\tilde{v}_1 \tilde{v}_{1x} + \tilde{v}_2 \tilde{v}_{1y}) = - \left(\frac{\rho V_{\infty}^2}{L} \right) \tilde{p}_x + \left(\frac{\mu V_{\infty}}{H^2} \right) (\varepsilon^2 \tilde{v}_{1xx} + \tilde{v}_{1yy}) \\ \frac{\rho V_{\infty}^2 \varepsilon}{L} (\tilde{v}_1 \tilde{v}_{2x} + \tilde{v}_2 \tilde{v}_{2y}) = - \left(\frac{\rho V_{\infty}^2}{H} \right) \tilde{p}_y + \left(\frac{\varepsilon \mu V_{\infty}}{H^2} \right) (\varepsilon^2 \tilde{v}_{2xx} + \tilde{v}_{2yy}) \end{array} \right.$$

$$\left\{ \begin{array}{l} \tilde{v}_{1x} + \tilde{v}_{2y} = 0 \\ (\tilde{v}_1 \tilde{v}_{1x} + \tilde{v}_2 \tilde{v}_{1y}) = - \tilde{p}_x + \left(\frac{\mu}{\rho V_{\infty} L} \cdot \frac{L^2}{H^2} \right) (\varepsilon^2 \tilde{v}_{1xx} + \tilde{v}_{1yy}) \\ (\tilde{v}_1 \tilde{v}_{2x} + \tilde{v}_2 \tilde{v}_{2y}) = - \frac{\tilde{p}_y}{\varepsilon^2} + \left(\frac{\mu}{\rho V_{\infty} L} \cdot \frac{L^2}{H^2} \right) (\varepsilon^2 \tilde{v}_{2xx} + \tilde{v}_{2yy}) \end{array} \right.$$

Pb. non dimensionale risolto

$$\left\{ \begin{array}{l} \lim_{y \rightarrow +\infty} \tilde{v}_1 = 1 \\ \lim_{y \rightarrow +\infty} \tilde{p} = \frac{p_0}{\rho V_0 L} = \tilde{p}_0 \\ \tilde{v}_1 = \tilde{v}_2 = 0 \quad \text{su } \tilde{y} = 0 \end{array} \right.$$

Reynolds $\Rightarrow Re = \frac{\rho V_0 L}{\mu}$
number

(Rapporto fra le forze
inerziali e le forze
viscose)

$$\frac{H^2}{L^2} = \varepsilon^2$$

Hyp

$$\Rightarrow \frac{1}{Re \varepsilon^2} = O(1)$$

$$\frac{1}{Re \varepsilon^2} = \alpha = O(1)$$

SISTEMA (ometto i \sim)

$$\left\{ \begin{array}{l} v_{1x} + v_{2y} = 0 \\ v_1 v_{1x} + v_2 v_{1y} = -p_x + \alpha (v_{1xx} \varepsilon^2 + v_{1yy}) \\ v_1 v_{2x} + v_2 v_{2y} = -p_y / \varepsilon^2 + \alpha (v_{2xx} \varepsilon^2 + v_{2yy}) \end{array} \right. \quad \left\{ \begin{array}{l} v_1|_{\infty} = 1 \\ p|_{\infty} = p_0 \\ v_1 = v_2 = 0 \quad \text{su } y = 0 \end{array} \right.$$