



centroappunti.it

CORSO LUIGI EINAUDI, 55/B - TORINO

Appunti universitari

Tesi di laurea

Cartoleria e cancelleria

Stampa file e fotocopie

Print on demand

Rilegature

NUMERO: 2504A

ANNO: 2021

A P P U N T I

STUDENTE: Mulas Angelo

MATERIA: Aerodinamica - Prof. Di Cicca

Il presente lavoro nasce dall'impegno dell'autore ed è distribuito in accordo con il Centro Appunti.

Tutti i diritti sono riservati. È vietata qualsiasi riproduzione, copia totale o parziale, dei contenuti inseriti nel presente volume, ivi inclusa la memorizzazione, rielaborazione, diffusione o distribuzione dei contenuti stessi mediante qualunque supporto magnetico o cartaceo, piattaforma tecnologica o rete telematica, senza previa autorizzazione scritta dell'autore.

ATTENZIONE: QUESTI APPUNTI SONO FATTI DA STUDENTIE NON SONO STATI VISIONATI DAL DOCENTE.
IL NOME DEL PROFESSORE, SERVE SOLO PER IDENTIFICARE IL CORSO.

AERODINAMICA CORSO I SEMESTRE ANNO LAUREA TRIENNALE
settembre 2020 - gennaio 2021

	pagine
1) Stato termodinamico di un fluido	1-6
2) Azioni aerodinamiche su ala e profilo alare	7-29
3) Equazioni Fondamentali. Definizioni. Leggi di conservazione	25-52
4) Descrizione adeguata di un flusso Circulazione. Teorema di Kutta-Helmholtz e di Kelvin	53-63
5) Flotti bidimensionali. Campi semplici e composizioni Teorema di Kutta-Soukowsky	64-90
6) Potenziale complesso. Cenni a trasformazioni conformi	91-106
7) Teoria delle piccole perturbazioni	107-126
8) Ala ed allungamento finito. Teoria vorticoso dell'ala Teoria di Prandtl	127-152
9) Corrente incomprimibile di un fluido a proprietà costanti. Flussi paralleli	153-166
10) Flussi ad alto Re. Strato limite	171-192
11) Flussi turbolenti	193-207

1.1) FLUIDODINAMICA..

Branchia della meccanica che studia la dinamica dei fluidi (assunti come mezzi continui, compressibili e non, viscosi e non)

Definizione: Materiale che si deforma illimitatamente (fluisce) sotto l'azione di forze esterne

- ↳ liquido o gas, sostanze pure o miscela
- ↳ studio con diversi approcci (euleriano, lagrangiano);

esso è costituito da un elevato numero di particelle fluide, ciascuna di volume quasi-puntiforme (sufficientemente grande da contenere un numero elevato di molecole per contribuire valide le grandezze medie, abbastanza piccolo rispetto alla scala del fenomeno studiato)

ℓ : libero cammino medio
(mean free path)

L : lunghezza caratteristica del
fenomeno in esame

$$Kn = \frac{\ell}{L} \quad \begin{array}{l} \text{numero di} \\ \text{Knudsen} \end{array}$$

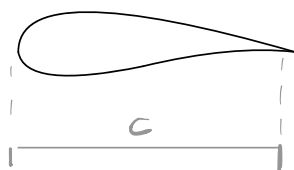
● Parametro di controllo $Kn \ll 1$ per accettabilità ipotesi del continuo (1°)

1.2) .. e AERODINAMICA

Fluidi aeriformi (principalmente relativi a flussi esterni) e il loro moto relativo attorno ad un corpo solido. Studio con il fine di determinare le forze e le coppie agenti sul corpo per effetto di tale moto

Esempio: Flusso su profilo alare

ℓ

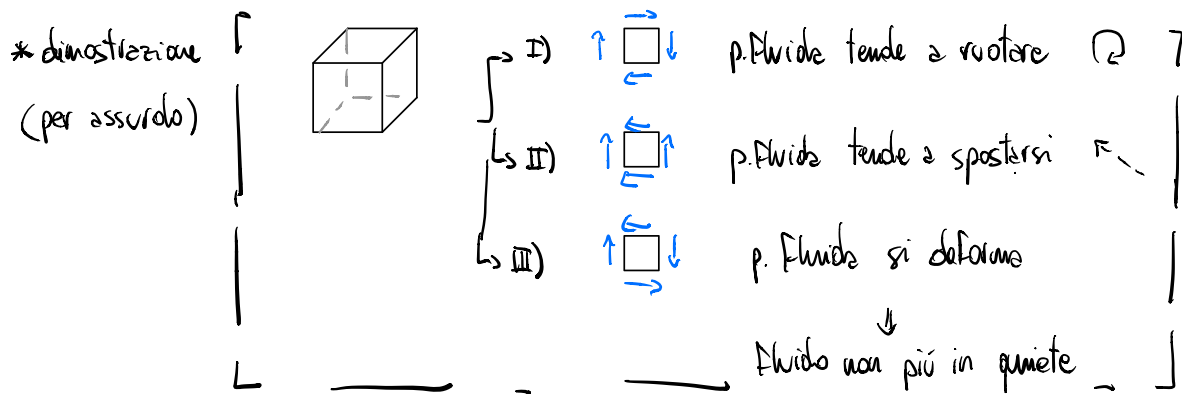


C : corda $= L \approx 1 \text{ m}$

ℓ dell'aria standard $\approx 10^{-8} \text{ m}$

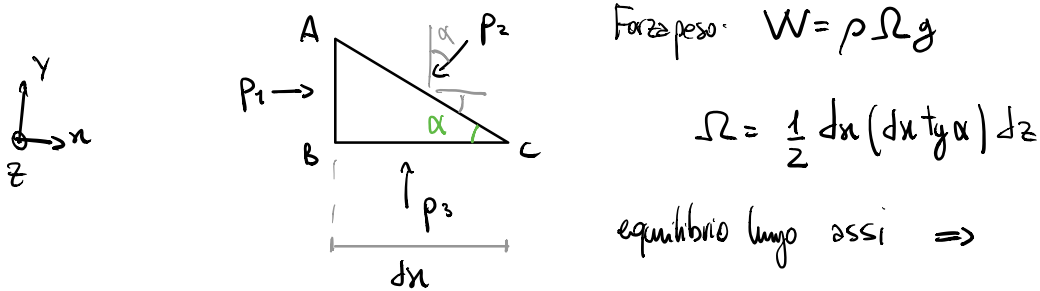
$$Kn = 10^{-8} \ll 1 \Rightarrow \text{OK continuità}$$

1



Legge di Pascal: la pressione di un fluido è uguale in tutte le direzioni *

* dimostrazione: prisma retto a sezione triangolare profondo dz



$$x: p_1 dx \tan \alpha dz = p_2 \frac{dx}{\cos \alpha} dz \sin \alpha \Leftrightarrow p_1 = p_2$$

$$y: p_3 dx dz = W + p_2 \frac{dx}{\cos \alpha} dz \cos \alpha \Leftrightarrow$$

$$\frac{W}{dx dz} = p_3 - p_2 \quad \text{per } \Omega \rightarrow 0, W \rightarrow 0 \Rightarrow p_3 = p_2$$

oss III) l'orientamento del prisma e il valore dell'angolo α sono arbitrari

oss IV) p è un campo scalare (come T e ρ)

oss V) $\Omega \rightarrow \Omega_p \rightarrow 0$ giustifica l'assenza della forza peso per p. fluido

$$\tau = \mu \frac{U}{h} \quad (1.3) \quad [\text{volm kg/ms}] \quad \text{1° coeff. di trasporto}$$

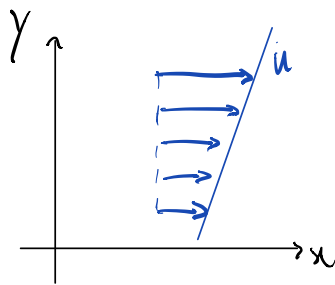
↳ coefficiente di viscosità (viscosità dinamica) : $\mu(T, p) \left[\frac{\text{kg}}{\text{ms}} \right]$

oss. viii) variazioni di μ dovute alla T molto più marcate rispetto alla p

$$\text{gas: } \frac{\partial \mu}{\partial T} > 0 \quad \text{liquidi: } \frac{\partial \mu}{\partial T} < 0$$

$$\text{gas e liquidi} \quad \frac{\partial \mu}{\partial p} > 0 \quad (\text{ma debolmente crescente: } \frac{\partial \mu}{\partial T} > \frac{\partial \mu}{\partial p} \quad \text{gas} \quad \downarrow \quad \text{liquidi} \quad \downarrow \quad -\frac{\partial \mu}{\partial T} > \frac{\partial \mu}{\partial p})$$

caso II)



Legge di Newton

$$\tau = \mu \frac{\partial u}{\partial y} \quad (1.4)$$

Fluidi Newtoniani: Legame lineare tra sforzi viscosi e gradienti di velocità

↑ approfonditi nel corso

$$\nu = \frac{\mu}{\rho} \quad \text{viscosità cinematica} \quad \left[\frac{\text{m}^2}{\text{s}} \right] \quad (1.5)$$

dello Stato Termodinamico di un Fluido ←

1.3.3) Conduttività termica (Fluidi in quiete)

Fenomeno diffusivo legato ai moti molecolari → gradienti di temperatura

$$(1.7) \quad q = -K \frac{\partial T}{\partial n}$$

↑ Flusso termico conduttivo
nella direzione \vec{n}

Legge di Fourier

isotropico: → direzione

↓

K coeff. di conduttività termica $K(T, p)$ $\left[\frac{W}{mK} \right]$

gas: $\frac{\partial K}{\partial T} > 0$

liquidi: $\frac{\partial K}{\partial T} < 0$

gas e liquidi: $\frac{\partial K}{\partial p} > 0$ (debolmente crescente)

gas: $\frac{\partial K}{\partial T} > \frac{\partial K}{\partial p}$ e $-\frac{\partial K}{\partial T} > \frac{\partial K}{\partial p}$
liquidi: $-\frac{\partial K}{\partial T} > \frac{\partial K}{\partial p}$

Numero di Prandtl

Arco → $Pr \approx 0,71$

$$(1.8) \quad Pr = \frac{\mu C_p}{K} = \frac{\nu}{\alpha} \quad C_p: \text{calore specifico a pressione costante}$$

α diffusività termica

1.3.4) Comprimibilità (o compressibilità) (Fluidi in quiete)

△ Capacità di un fluido di variare di volume a seguito di una variazione di pressione e temperatura

dato una massa di fluido Π , misura la comprimibilità attraverso il parametro

elasticità di volume
o (Bulk Elasticity)

$$(1.9) \quad K = - \frac{\delta p}{\delta \Omega / \Omega} \quad [Pa]$$

$$\sqrt{\frac{F_{inerzia}}{F_{gravita}}} \propto \sqrt{\frac{v^2}{ly}} = \boxed{\frac{v}{\sqrt{ly}} = Fr} \quad \text{Numero di Froude} \quad (1.13)$$

• Forze di inerzia / Forze di pressione

$$\propto \frac{ma}{\Delta p S} = \frac{\rho L^3 \frac{L}{t^2}}{\Delta p L^2} = \frac{\rho \frac{L^2}{t^2} L^2}{\Delta p L^2} = \frac{\rho v^2 l^2}{\Delta p l^2}$$

piccole perturbazioni

$$\frac{F_{inerzia}}{F_{pressione}} = \frac{\rho v^2}{c^2 \Delta p} = \frac{v^2/c^2}{\Delta p/p} = \frac{\Pi^2}{\Delta p/p}$$

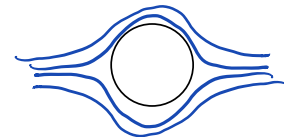
$$c^2 = \left. \frac{\partial p}{\partial \rho} \right|_{is} \uparrow \quad \rho = \rho RT \quad \Rightarrow \quad \rho \sim \frac{p}{c^2} \quad \Rightarrow \quad \boxed{\Pi = \frac{v}{c}} \quad \text{Numero di Mach} \quad (1.14)$$

1.3.6) Influenza dei numeri di Reynolds e di Mach sul campo di moto di un fluido

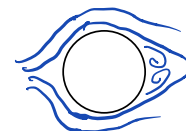
a) Influenza di Re

Caso I: oggetto cilindro a sezione circolare (corpo liscio)

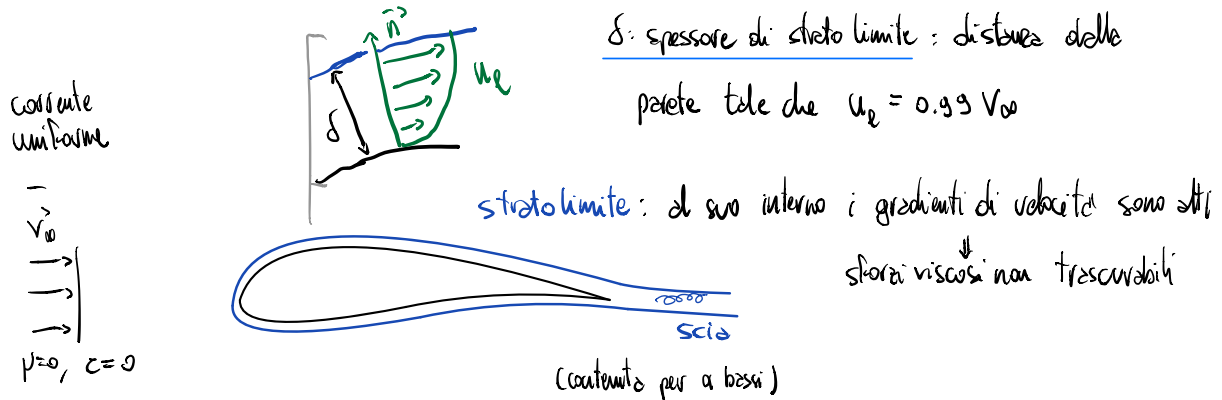
$Re < 4$ dominano gli effetti viscosi su quelli inerziali, nessuna perturbazione, simmetria monte-valle



$Re_0 = 9.6$ Formazione di zone di ricircolo (vortici) a valle del cilindro; tali vortici aumentano l'estensione fino a $Re_0 \approx 26$ in maniera stabile.



- non c'è scambio di calore (né fra filletti fluidi, né tra filletti fluidi e parete / superficie di contatto).



Prima si considera il profilo maggiorato dallo spessore dello strato limite per studiare il campo di moto del fluido inviscido, la cui pressione è esercitata sullo strato limite. Da tali valori si può studiare il campo di moto al confine dello strato limite (distribuzioni di velocità e di pressione) e iterare il procedimento fino alla convergenza. Nel boundary layer la variazione di pressione lungo lo spessore (in direzione normale) è trascurabile.

b) Influenza di π

Δ velocità del suono: velocità con cui propagano le piccole perturbazioni all'interno del fluido.

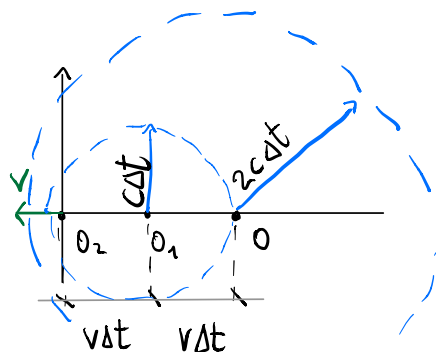
$$(1.16) \quad c = \sqrt{\gamma \frac{P}{\rho}} = \sqrt{\gamma R^* T} = \sqrt{\left(\frac{\partial P}{\partial \rho}\right)_{is}}$$

con $R = 8,314 \frac{J}{mol \cdot K}$
 $R^* = R / \mu \left[\frac{J}{kg \cdot K} \right]$

caso I: velivolo puntiforme a velocità $V < c$ ($\pi = \frac{V}{c} < 1$)

Fronte d'onda quando
 velivolo è in O_2

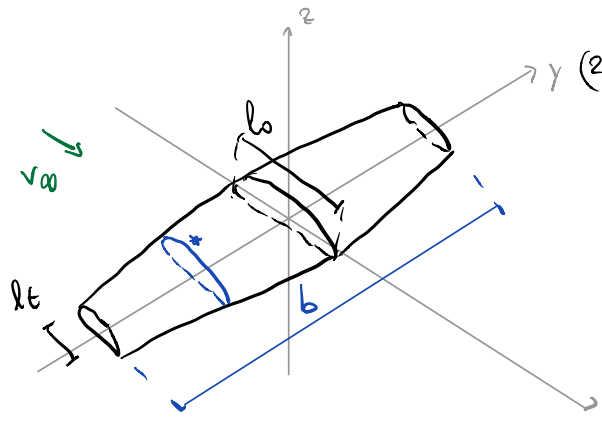
moto velivolo e
 punti discreti ogni Δt



regime
 subsonico
 (immagine a $t = 2\Delta t$)

2) Ala e profili alari: Azioni aerodinamiche

2.1) Introduzione e Nomenclatura Ala

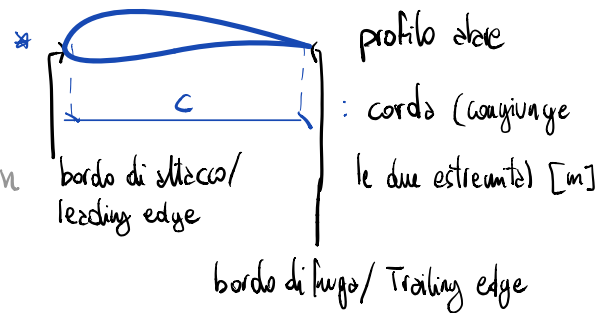


b : apertura alare [m] (wing span)

(2.1) (A.R.) $\lambda = b^2/S$

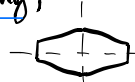
allungamento alare [~]
aspect ratio

S : superficie in pianta dell'ala [m²]



• ala rastremata (tapered wing)

: la corda non è costante



(in particolare diminuisce con la distanza delle mezzemie dell'ala verso l'esterno) $l_0 \rightarrow l_t$

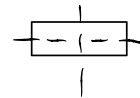
taper ratio: $l_t/l_0 = t$ rapporto di rastremazione

in alternativa: ala non rastremata

$c = K$

(a pianta rettangolare)

$\lambda = b^2/S = \frac{b^2}{b \cdot c} = \frac{b}{c}$



• ala svergata (twisted wing)

• svergamento geometrico: profili tutti dello stesso tipo, ma non giacciono sullo stesso piano

(es: Naca 44-12, ..) (α varie)

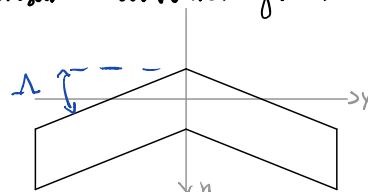


\hookrightarrow wash in (sdito, ma possibile wash out: estremo)

• svergamento aerodinamico: corde giacciono sullo stesso piano, ma il tipo di profilo cambia lungo l'apertura alare.

in molti casi, l'ala presenta entrambi gli svergamenti

• ala a freccia

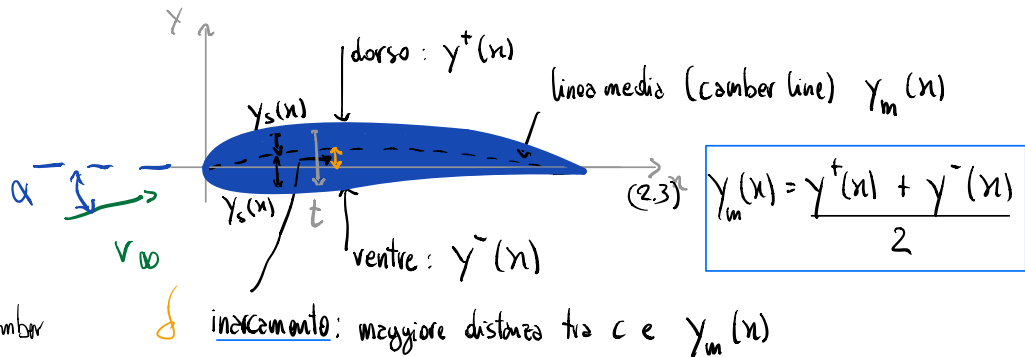


Λ : angolo di freccia

sweepback angle

2.2) Introduzione e Nomenclatura profilo alare

ossI) cambia
il s.r.

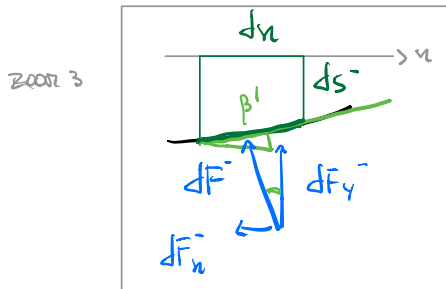


ossII) profilo simmetrico (privo di inarcamento) $\Rightarrow y^-(x) = -y^+(x)$
 \downarrow
 $c \equiv$ linea media

legge di distribuzione dello spessore : $y_s(x) = \frac{y^+(x) - y^-(x)}{2}$ (2.4)

spessore massimo : t
 spessore relativo t/c

oss II) dalle 2^a hp. $\beta', \beta \ll 1 \Rightarrow \beta \approx \beta'$



$$dF_n^- = -(\bar{p} - p_\infty) \sin \beta' ds^- = -(\bar{p} - p_\infty) \sin \beta ds^- \quad (2.8.1)$$

$$dF_y^- = +(\bar{p} - p_\infty) \cos \beta' ds^- = +(\bar{p} - p_\infty) dn \quad (2.8.2)$$

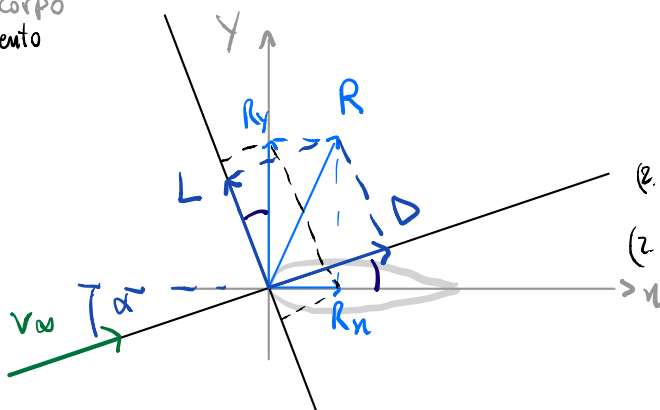
oss III) dalle 2^a hp: $|dF_n^\pm| \ll |dF_y^\pm| \Rightarrow |R_n| \ll |R_y| \quad (2.9)$

$$\begin{aligned} \vec{R} \rightarrow R_n, R_y: R_n &= \int_0^c dF_n^+ + \int_0^c dF_n^- \\ R_y &= \int_0^c dF_y^+ + \int_0^c dF_y^- \\ &= \int_0^c [(\bar{p} - p_\infty) - (p^+ - p_\infty)] dn = \int_0^c (\bar{p} - p^+) dn \end{aligned} \quad (2.10)$$

Ala ad allungamento finito (\rightarrow .. lez 9)

Componenti secondo gli assi vento (non in scala)

S.R. corpo
S.R. vento



D (drag): Resistenza

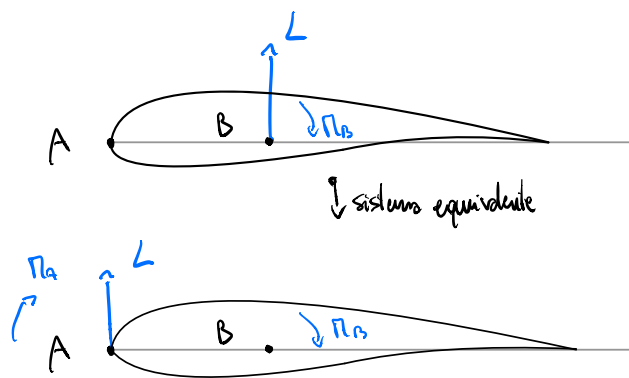
L (lift): Portanza

$$(2.11) \quad L = R_y \cos \alpha - R_n \sin \alpha$$

$$(2.12) \quad D = R_n \cos \alpha + R_y \sin \alpha$$

$$\text{se } \alpha \ll 1 \text{ rad} \rightarrow \begin{cases} \sin \alpha \approx \alpha \\ \cos \alpha \approx 1 \end{cases} \rightarrow \begin{aligned} L &= R_y - R_n \alpha \approx R_y & (2.11.2) \\ D &= R_n + R_y \alpha \approx R_n & (2.12.2) \end{aligned}$$

- oss v) • Poiché il momento risultante rispetto al C.P. è nullo, consideriamo un sistema di forze equivalente con la risultante sul punto A e il momento cercato come quello aggiuntivo
- * • anche dF_y^+ è disegnata (come dF_y^-) verso l'alto perché quello è il verso tale per cui entrambi danno un contributo opposto a dM_A ; inoltre, $p^+ - p^- < 0$.



B: generico punto lungo la corda

Formule di trasposizione del momento

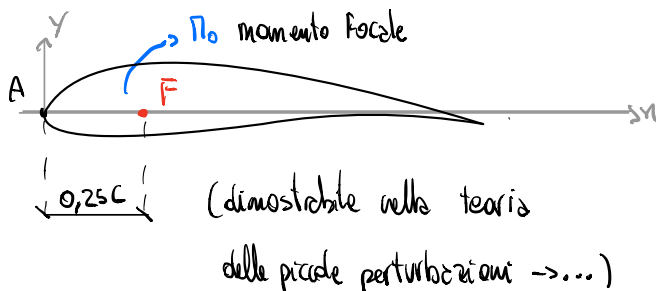
$$(2.15) \quad M_B = M_A + L x_B$$

Per individuare il C.P.: $M_B = 0 \Leftrightarrow M_A + L x_{B^*} = 0 \Rightarrow$

$$\Rightarrow x_{B^*} = x_{C.P.} = -\frac{M_A}{L} > 0 \quad (2.16) \Rightarrow M_A < 0 \quad (\text{a picchiare})$$

- oss VI) Al variare dell'assetto (di α) (e di γ_∞) varia la posizione del C.P. Quindi si preferisce il Fuoco \rightarrow che può essere esterno al profilo

Fuoco di un profilo aerea



F: punto lungo la corda tale per cui il momento è costante al variare dell'incidenza

$$\boxed{\frac{dM_0}{d\alpha} = 0} \quad (\leftarrow (2.2) \dots)$$

$$\begin{cases} c = 1 - d - e \\ a + 2 - d - 2e - 3 + 3d + 3e - d - e = 1 \\ b = 2 - d - 2e \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} c = 1 - d - e \\ a + d = 2 \Rightarrow a = 2 - d \\ b = 2 - d - 2e \end{cases}$$

$$F \propto l^{2-d} v^{2-d-2e} \rho^{1-d-e} \mu^d \rho^e$$

$$F \propto \rho v^2 l^2 [l^{-1} v^{-1} \mu \rho^{-1}]^d [v^{-2} \rho^{-1} \rho]^e =$$

$$= \rho v^2 l^2 \left[\underbrace{\frac{\mu}{l v \rho}}_{1/Re} \right]^d \left[\underbrace{\frac{\rho}{\rho v^2}}_{(1/\Pi)^2} \right]^e \Leftrightarrow c^2 = \gamma \frac{\rho}{\rho} \propto \frac{\rho}{\rho}$$

$$F \propto \rho v^2 l^2 Re^{-d} \Pi^{-2e}$$

$$[N] = \left[\frac{kg}{m^2} \frac{m^2}{s^2} \right] [\checkmark] [\checkmark] \checkmark$$

Introduzione all'Aerodinamica di base: coefficienti adimensionali

coefficiente adimensionali delle forze (riprendendo oss VIII..)

$$\triangleq C_F = \frac{F}{\frac{1}{2} \rho v^2 S} = f(\alpha, Re, \Pi) \quad (2.16)$$

Per Ala (cd allungamento finito) oss x) • Pedici in maiuscolo
• S: superficie in pianta

coefficiente di Portanza

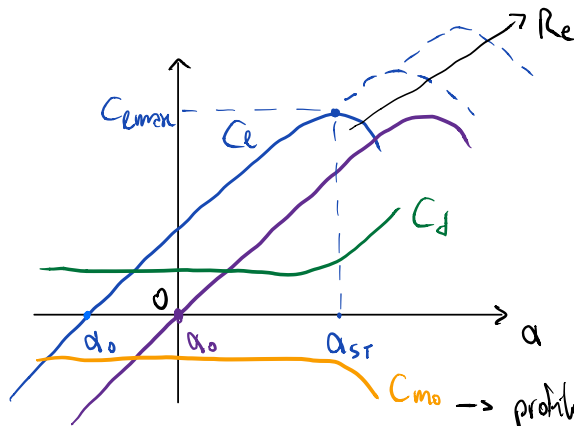
$$(2.17) \triangleq C_L = \frac{L}{\frac{1}{2} \rho v_\infty^2 S} = F_L(\alpha, \beta, Re, \Pi)$$

coefficiente di resistenza

$$(2.18) \triangleq C_D = \frac{D}{\frac{1}{2} \rho v_\infty^2 S} = F_D(\alpha, \beta, Re, \Pi)$$

Curva $C_l - \alpha$, $C_d - \alpha$ e $C_{m_0} - \alpha$

(da misurazioni in galleria del vento o simulazioni numeriche)



α_0 : incidenza di portanza nulla

profilo incrociato $\approx -2^\circ, -3^\circ$

profilo simmetrico $\Rightarrow \alpha_0 = 0$

$12^\circ \approx \alpha_{sr}$: incidenza di stallo

(più o meno marcata perdita di portanza)

$C_{m_0} \rightarrow$ profilo incrociato (altrimenti, $C_{m_0} = 0$)

Influenza del Re : $Re \uparrow \Rightarrow C_l - \alpha$ si estende nel suo tratto lineare

$$\left. \frac{\partial C_l}{\partial \alpha} \right|_{\text{tratto lineare}} = C_l' : \text{coefficiente angolare di portanza del profilo}$$

Nella teoria dei profili sottili, si dimostra: $C_l' = 2\pi$ (2.23) oss. x II: α in rad

↑
dalla teoria delle piccole perturbazioni applicata ai profili

$$(2.24) \quad C_l' (\alpha - \alpha_0) = 2\pi (\alpha - \alpha_0) = C_l \Rightarrow \text{è sufficiente conoscere } \alpha_0 \text{ per valutare il } C_l$$

... per un'ala le cose si complicano ($\rightarrow \dots$)

Così come per le forze, anche per la pressione esiste un parametro adimensionale
Coefficiente di pressione

$$(2.25) \quad C_p = \frac{P - P_{\infty}}{\frac{1}{2} \rho V_{\infty}^2}$$

pressione statica in un punto del profilo

pressione dinamica in condizioni sintetiche

Dati due profili in similitudine geometrica, a parità di Re , π e α , il C_p è lo stesso in punti corrispondenti (anche se pressioni diverse)

3) Equazioni Fondamentali

Premesse: richiami sugli operatori matematici

operatore Nabla $\nabla = \left(\frac{\partial}{\partial x} \hat{i} + \frac{\partial}{\partial y} \hat{j} + \frac{\partial}{\partial z} \hat{k} \right)$

• dato f scalare \rightarrow gradiente di f : $\nabla f = \frac{\partial f}{\partial x} \hat{i} + \frac{\partial f}{\partial y} \hat{j} + \frac{\partial f}{\partial z} \hat{k}$ vettore

es: pressione $p \Rightarrow \nabla p = \frac{\partial p}{\partial x} \hat{i} + \frac{\partial p}{\partial y} \hat{j} + \frac{\partial p}{\partial z} \hat{k}$ * se \vec{F} è un vettore, $\nabla \vec{F}$ restituisce un tensore ($\rightarrow \dots$)

• dato \vec{q} vettore \rightarrow divergenza di \vec{q} : $\nabla \cdot \vec{q} = \nabla \cdot (q_x \hat{i} + q_y \hat{j} + q_z \hat{k}) =$

$\nabla \cdot \vec{q} = 0 \Rightarrow$ campo solenoidale

\hat{i} volume costante

$= \frac{\partial q_x}{\partial x} + \frac{\partial q_y}{\partial y} + \frac{\partial q_z}{\partial z}$ scalare

(per tensore da un vettore $\rightarrow \dots$)

es: velocità $\vec{v} = (u \hat{i} + v \hat{j} + w \hat{k}) \Rightarrow \nabla \cdot \vec{v} = \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z}$

Le p.f. (particelle fluide) si può deformare ma non può cambiare volume

• dato \vec{q} vettore \rightarrow rotore di \vec{q} : $\nabla \times \vec{q} = \begin{vmatrix} \hat{i} & \hat{j} & \hat{k} \\ \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \\ q_x & q_y & q_z \end{vmatrix} =$

$= \left(\frac{\partial q_z}{\partial y} - \frac{\partial q_y}{\partial z} \right) \hat{i} - \left(\frac{\partial q_z}{\partial x} - \frac{\partial q_x}{\partial z} \right) \hat{j} + \left(\frac{\partial q_y}{\partial x} - \frac{\partial q_x}{\partial y} \right) \hat{k}$ vettore

$\nabla \times \vec{q} = 0 \Rightarrow$ campo irrotazionale: $\exists \Phi$ funzione potenziale scalare: $\nabla \Phi = \vec{q}$

dimostriamo $\nabla \times \vec{q} = \nabla \times (\nabla \Phi) = 0$

es: $\vec{v} = (u \hat{i} + v \hat{j} + w \hat{k}) \rightarrow \nabla \times \vec{v} = \begin{vmatrix} \hat{i} & \hat{j} & \hat{k} \\ \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \\ u & v & w \end{vmatrix} =$

$$\vec{v} \vec{v} = \begin{bmatrix} uu & uv & uw \\ vu & vv & vw \\ wu & wv & ww \end{bmatrix} = \bar{A}$$

$$\nabla \cdot \bar{A} = \begin{bmatrix} \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \end{bmatrix} \begin{bmatrix} uu & uv & uw \\ vu & vv & vw \\ wu & wv & ww \end{bmatrix} =$$

$$\left[\left(\frac{\partial}{\partial x}(uu) + \frac{\partial}{\partial y}(uv) + \frac{\partial}{\partial z}(uw) \right) \quad \left(\frac{\partial}{\partial x}(vu) + \frac{\partial}{\partial y}(vv) + \frac{\partial}{\partial z}(vw) \right) \quad \left(\frac{\partial}{\partial x}(wu) + \frac{\partial}{\partial y}(wv) + \frac{\partial}{\partial z}(ww) \right) \right]$$

$$\nabla \cdot \bar{A} = \left(\frac{\partial}{\partial x}(uu) + \frac{\partial}{\partial y}(uv) + \frac{\partial}{\partial z}(uw) \right) \hat{i} + \left(\frac{\partial}{\partial x}(vu) + \frac{\partial}{\partial y}(vv) + \frac{\partial}{\partial z}(vw) \right) \hat{j} +$$

$$+ \left(\frac{\partial}{\partial x}(wu) + \frac{\partial}{\partial y}(wv) + \frac{\partial}{\partial z}(ww) \right) \hat{k}$$

$\Delta \bar{D}$: tensore velocità di deformazione

$$\boxed{\text{tr}(\bar{D}) = \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = \nabla \cdot \vec{v}} \quad (3.1)$$

le altre componenti indicano invece la velocità di deformazione di taglio (variazione di forma ma non di volume)

velocità di dilatazione volumetrica \uparrow

$\square \rightarrow \text{cuneo}$

$\Delta \bar{B}$: tensore velocità di rotazione

! 3 componenti indipendenti \Rightarrow nessuna perdita di informazione in $\boxed{\vec{b} = (\hat{i} \cdot \vec{b}, \hat{j} \cdot \vec{b}, \hat{k} \cdot \vec{b})}$

$$\vec{b} = \left(\frac{1}{2} \left(\frac{\partial w}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial z} \right), \frac{1}{2} \left(\frac{\partial u}{\partial z} - \frac{\partial w}{\partial x} \right), \frac{1}{2} \left(\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \right) \right) =$$

$$= \frac{1}{2} \left(\frac{\partial w}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial z} \right) \hat{i} + \frac{1}{2} \left(\frac{\partial u}{\partial z} - \frac{\partial w}{\partial x} \right) \hat{j} + \frac{1}{2} \left(\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \right) \hat{k}$$

$$\vec{\omega} = \nabla \times \vec{v} = \begin{vmatrix} \hat{i} & \hat{j} & \hat{k} \\ \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \\ u & v & w \end{vmatrix} = \left(\frac{\partial w}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial z} \right) \hat{i} + \left(\frac{\partial u}{\partial z} - \frac{\partial w}{\partial x} \right) \hat{j} + \left(\frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \right) \hat{k} = 2 \vec{b}$$

(3.2) $\boxed{\vec{b} = \frac{\vec{\omega}}{2} = \frac{\vec{\Omega}}{2}}$: Δ velocità di rotazione della p.f.

i) traslazione (rigide) $\mapsto \vec{v}$

ii) rotazione (rigide) $\mapsto \bar{B}, \vec{b} = \frac{\vec{\omega}}{2} = \frac{\vec{\Omega}}{2} = \frac{\nabla \times \vec{v}}{2}$

iii) dilatazione volumetrica $\mapsto \text{tr}(\bar{D}) = \nabla \cdot \vec{v} = \sum_{i=1}^3 \frac{\partial u_i}{\partial x_i}$

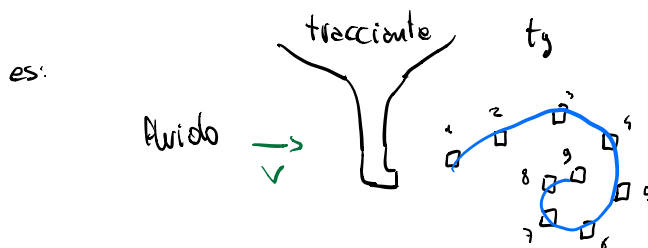
iv) deformazione (a taglio) $\mapsto \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \quad i \neq j$

per illustrare \searrow

\rightarrow

c) Streak lines (o Linee di fumo)

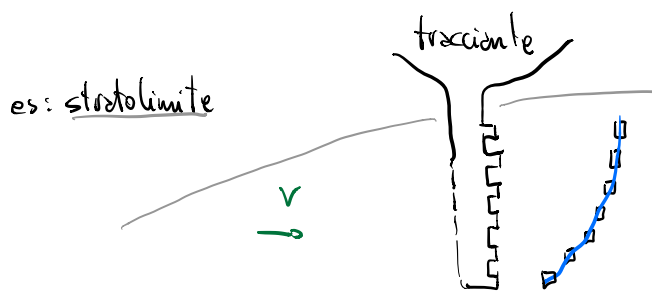
Linea che unisce le posizioni (in un dato istante) di tutte le particelle rilasciate in un punto prefissato in istanti successivi.



mostrano la coerenza spaziale delle strutture interne al fluido

d) Timelines

Linea che unisce le posizioni (in un dato istante) di tutte le particelle rilasciate da più punti nello stesso istante.



mostrano la coerenza temporale delle strutture interne al fluido

oss II) In caso di flusso stazionario $\frac{d}{dt} = 0$: pathline, streamline e streakline coincidono.

oss III) Prima spiegazione del concetto di coerenza (funzioni di correlazione $\rightarrow \dots$)

Dipendenza del vettore velocità di ogni punto appartenente a una struttura fluida (es: strutture vorticosi) da un criterio

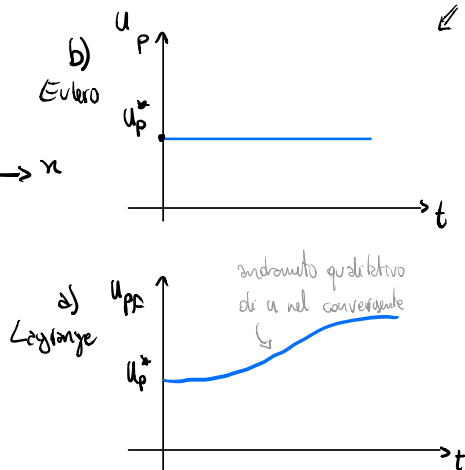
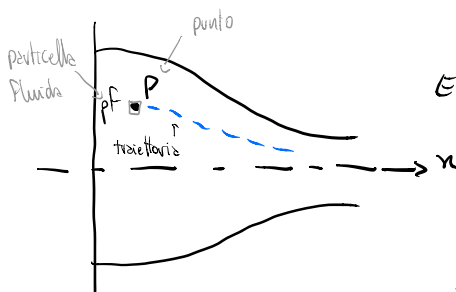
es: $T \rightarrow \nabla T$ Legge di Fourier $\boxed{\vec{q}} = -K \nabla T$ per fluido
 equazione di bilancio dell'energia interna $\Rightarrow -\nabla \cdot \vec{q} = -\nabla \cdot [-K \nabla T] \Leftrightarrow$ a proprietà
 costanti
 $-\nabla \cdot \vec{q} = K \nabla^2 T$ con $\nabla^2 T = \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2}$
 Laplaciano

Derivata locale o euleriana: $\boxed{\frac{\partial u}{\partial t}}$: evoluzione dell'accelerazione a punto fisso
 (in una direzione)

Caso stazionario: $\frac{\partial}{\partial t} = 0$

Spiegazione differenze tra a) e b) tramite esempio

Flusso all'interno di un condotto convergente; $\frac{\partial}{\partial t} = 0$.



componente longitudinale delle
 velocità delle particelle
 che passano nel punto P

componente longitudinale delle
 velocità della p.f. che
 all'istante $t=0$ si
 trovava in P

Derivata Lagrangiana = Derivata Euleriana + Termine convettivo
 (\rightarrow AD Lez 3.1)

3.2) Sforzi nel Fluido

Fluido soggetto a

- Forze di campo (a raggio di azione lungo) (gravitazionali, elettrostatiche...)
 \downarrow azioni esterne
 globali
- Forze Interne o Superficiali (a raggio di azione corto) (pressioni, ...)
 \downarrow legge alla natura molecolare
 localmente a superficie σ alla quale le parti di fluido sono vicine
 direttamente proporzionali all'estensione di \downarrow

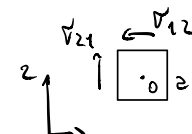
3.2.1) Sforzi normali e tangenziali

(... σ) agiscono su una superficie σ del fluido

In un S.R. (1, 2, 3), si definisce Π tensore degli sforzi $\Pi = \begin{bmatrix} \sigma_{11} & \sigma_{12} & \sigma_{13} \\ \sigma_{21} & \sigma_{22} & \sigma_{23} \\ \sigma_{31} & \sigma_{32} & \sigma_{33} \end{bmatrix}$
 simmetrico: $\sigma_{ij} = \sigma_{ji}$
 \Rightarrow solo 6 componenti

dimostrazione: equilibrio alla rotazione di un cubetto elementare

rapp. in piano di una sola faccia



$\sigma_{12} \frac{\sigma}{2} - \sigma_{21} \frac{\sigma}{2} = 0$

Π rappresenta un [Campo tensoriale $\mapsto t, \text{spazio}$] \Leftarrow definito per ogni punto del dominio e istante per istante

e) Fluido in quiete (\Leftarrow): solo sforzi normali (σ)

$$\Pi = \begin{bmatrix} \sigma_{11} & 0 & 0 \\ 0 & \sigma_{22} & 0 \\ 0 & 0 & \sigma_{33} \end{bmatrix} \Leftrightarrow \Pi_{ij} = \delta_{ij} \sigma_{ij} \quad (\text{notazione}) \quad 3.5$$

\downarrow
Delta di Kronecker : $\begin{cases} 1 & i=j \\ 0 & i \neq j \end{cases}$

In questo caso Π rappresenta un campo scalare

$$(3.9) \quad \bar{\Pi} = -p \bar{\mathbb{I}} + \bar{\Sigma} \quad \text{notazione tensore}$$

osservazioni valide per
flussi di dp non elevati

$$(3.9.1) \quad \Pi_{ij} = -p \delta_{ij} + \Sigma_{ij}$$

tensore degli sforzi viscosi ($\Leftrightarrow \exists \nabla \vec{v} \neq 0$)

$$\begin{bmatrix} \Sigma_{11} & \Sigma_{12} & \Sigma_{13} \\ \Sigma_{21} & \Sigma_{22} & \Sigma_{23} \\ \Sigma_{31} & \Sigma_{32} & \Sigma_{33} \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} -p & 0 & 0 \\ 0 & -p & 0 \\ 0 & 0 & -p \end{bmatrix} + \begin{bmatrix} \Sigma_{11} & \Sigma_{12} & \Sigma_{13} \\ \Sigma_{21} & \Sigma_{22} & \Sigma_{23} \\ \Sigma_{31} & \Sigma_{32} & \Sigma_{33} \end{bmatrix} \quad \begin{matrix} \uparrow \\ \text{gradienti di} \\ \text{velocità} \end{matrix}$$

simmetrico
 \Downarrow

$\bar{\Sigma}$ simmetrico: $\Sigma_{ij} = \Sigma_{ji} \rightarrow$ solo 6 componenti

$$(3.10) \quad \Sigma_{ii} = \Sigma_{ii} + p = \Sigma_{ii} - \frac{1}{3} \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} \quad i=1,2,3$$

$\text{tr}(\bar{\Sigma}) = 0$, infatti:

$$\sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} = -p - p - p + \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} = -3 \left(-\frac{1}{3} \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} \right) + \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} \Leftrightarrow$$

$$\sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} = \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} + \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} \Leftrightarrow \sum_{i=1}^3 \Sigma_{ii} = 0 \quad (3.11)$$

per i termini non diagonali: $\Sigma_{ij} = \Sigma_{ji} \quad i \neq j$

3.2.2) Relazione tra gli sforzi viscosi e le deformazioni

hp 1: $\bar{\Sigma}$ dipende solamente dalla distribuzione istantanea della velocità

moto $\left\{ \begin{array}{l} \text{I) trascinamento rigido} \mapsto \vec{v} \\ \text{II) rotazione rigida} \mapsto \vec{\omega} \end{array} \right.$ $\text{III) dilatazione volumetrica} \mapsto \text{tr}(\bar{\Sigma}) = \nabla \cdot \vec{v} = \sum_{i=1}^3 \frac{\partial v_i}{\partial x_i}$
 fluido $\left\{ \begin{array}{l} \text{IV) distorsione forma} \mapsto D_{ij} \quad i \neq j \end{array} \right.$

$$\bar{\tau} = 2\mu \bar{D} + \left(\mu_{bulk} - \frac{2}{3}\mu\right) \nabla \cdot \vec{v} \delta_{ij} \quad (3.12.4)$$

$$\tau_{ij} = 2\mu D_{ij} + \left(\mu_{bulk} - \frac{2}{3}\mu\right) D_{kk} \delta_{ij} \quad (3.12.5)$$

Ipotesi di Stokes: (l'espressione del fluido in movimento coincide con la p TD)

$d\rho$ trascurabili $\Rightarrow \mu_{bulk} \rightarrow 0 \Rightarrow \lambda = -\frac{2}{3}\mu$ (3.13.2)

$$\bar{\tau} = 2\mu \bar{D} - \frac{2}{3}\mu \nabla \cdot \vec{v} \bar{I} \Leftrightarrow \bar{\tau} = 2\mu \left(\bar{D} - \frac{1}{3} \nabla \cdot \vec{v} \bar{I} \right) \quad (3.12.6)$$

Equazione costitutiva per i fluidi Newtoniani - Stokesiani

Per mostrare la validità dell'ipotesi di Stokes: da (3.11) e da (3.12.3) con $i=j$:

$$\begin{aligned} \sum_{i=1}^3 \tau_{ii} &= \mu \sum_{i=1}^3 \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_i} + \frac{\partial u_i}{\partial x_i} \right) + \lambda \sum_{k=1}^3 \frac{\partial u_k}{\partial x_k} \underbrace{\sum_{i=1}^3 \delta_{ii}}_3 = \\ &= 2\mu \sum_{i=1}^3 \frac{\partial u_i}{\partial x_i} + 3\lambda \sum_{k=1}^3 \frac{\partial u_k}{\partial x_k} \Leftrightarrow \end{aligned}$$

$$\sum_{i=1}^3 \tau_{ii} = (2\mu + 3\lambda) \sum_k \frac{\partial u_k}{\partial x_k} = 0 \Rightarrow 2\mu + 3\lambda = 0 \Rightarrow \lambda = -\frac{2}{3}\mu \quad \square$$

$$\text{oss III) } \sum_{i=1}^3 \tau_{ii} \neq \nabla \cdot \bar{\tau} = \frac{\partial \tau_{11}}{\partial x} + \frac{\partial \tau_{22}}{\partial y} + \frac{\partial \tau_{33}}{\partial z}$$

2° contributo $\left\{ \begin{array}{l} \bullet \boxed{q_v} \text{ (sorgenti volumiche)} : \text{distribuite all'interno di } \Omega \\ \bullet \boxed{\vec{q}_s} \text{ (sorgenti superficiali)} : \text{distribuite sulla } \sigma \end{array} \right.$

$\int_{\Omega} q \, d\Omega = Q$

$Q = Q(x, y, z)$

$$\left(\frac{d}{dt} \right) \int_{\Omega} q \, d\Omega = - \int_{\sigma} \vec{f}_q \cdot \vec{n} \, d\sigma + \int_{\Omega} q_v \, d\Omega + \int_{\sigma} \vec{q}_s \cdot \vec{n} \, d\sigma \quad (3.13)$$

Legge di conservazione in forma integrale per una quantità scalare

oss c) Valida anche se esistono discontinuità nel campo di moto per le quantità scalare.

Se i flussi e le sorgenti superficiali sono continui e differenziabili \rightarrow

$\exists \Omega$ fisso nello spazio \rightarrow commutazione integrale/derivata; \exists Teorema di Gauss \Rightarrow

$$\int_{\Omega} \left(\frac{\partial q}{\partial t} \right) d\Omega + \int_{\Omega} \nabla \cdot \vec{f}_q \, d\Omega = \int_{\Omega} q_v \, d\Omega + \int_{\Omega} \nabla \cdot \vec{q}_s \, d\Omega$$

invece ora $q(x, y, z, t)$

poiché Ω è arbitrario \rightarrow

$$\frac{\partial q}{\partial t} + \nabla \cdot \vec{f}_q = q_v + \nabla \cdot \vec{q}_s \quad (3.14)$$

(oppure per $\Omega \rightarrow 0$)

Legge di conservazione in forma differenziale per una quantità scalare

analogamente ..

3.4) Equazioni della Meccanica dei Fluidi

- la massa non si crea e non si distrugge : natura cinematica \neq forze applicate al Ω
- la variazione di quantità di moto \bar{e} uguale alle forze applicate (generalizzazione legge di Newton)
- l'energia non si crea e non si distrugge (I principio TD)

3.4.1) Conservazione della massa

$q \mapsto \rho$ $Q \mapsto m$ hpt: assenza di sorgenti di massa volumiche e superficiali
 $\vec{F}_q \mapsto \rho \vec{v}$: flusso di m per unità di volume

$$(3.17) \quad \frac{d}{dt} \int_{\Omega} \rho d\Omega = - \int_{\sigma} \rho \vec{v} \cdot \vec{n} d\sigma$$

oss I) $\vec{v} \cdot \vec{n}$ positivo \Rightarrow
 portata uscente di fluido

Legge di conservazione in forma integrale della massa

$$\text{oss II) 3.3.1) } (\Leftarrow \dots) \Rightarrow \int_{\Omega} \frac{\partial \rho}{\partial t} d\Omega = - \int_{\Omega} \underbrace{\nabla \cdot (\rho \vec{v})}_{\text{arbitrario}} d\Omega \Rightarrow$$

$$(3.18) \quad \frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{v}) = 0$$

Equazione di conservazione della massa in forma differenziale
 o Equazione di continuità

sviluppando $\frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \rho + \rho \nabla \cdot \vec{v} = 0$ con $\frac{D\rho}{Dt} = \frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \rho$

↑
 vedi richiamo
 operatore ∇

$$\frac{D\rho}{Dt} = -\rho \nabla \cdot \vec{v} \quad (3.19)$$

Equazione di continuità
in forma Lagrangiana

$$\Rightarrow \boxed{\rho \frac{D\vec{v}}{Dt} = -\nabla p + \nabla \cdot \vec{\bar{\tau}} + \rho \vec{F}} \quad (3.23)$$

poiché (si dimostra) $\vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times (\nabla \times \vec{v}) = \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times \vec{\omega}$

da (3.22) $\Rightarrow \boxed{\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times \vec{\omega} = -\frac{1}{\rho} \nabla p + \frac{1}{\rho} \nabla \cdot \vec{\bar{\tau}} + \vec{F}} \quad (3.24)$

3.4.3) Conservazione dell'energia

energia totale + cinetica, per unità di massa

dato E energia totale per unità di massa, $E = e + \frac{v^2}{2}$

ρE energia totale per unità di volume

$$\vec{P}_q = \rho E \vec{v}$$

sorgenti superficiali: $\vec{\pi} \cdot \vec{v}$

Lavoro degli sforzi superficiali nell'unità di tempo

Flusso termico condotto o superficiale di calore

sorgenti volumiche $\rho \vec{F} \cdot \vec{v}$

Lavoro delle forze di campo nell'unità di tempo

generiche sorgenti di calore volumiche

$$\boxed{\frac{d}{dt} \int_{\Omega} \rho E d\Omega = - \int_{\partial\Omega} \rho E (\vec{v} \cdot \vec{n}) d\sigma + \int_{\partial\Omega} (\vec{\pi} \cdot \vec{v}) \cdot \vec{n} d\sigma + \int_{\Omega} \rho \vec{F} \cdot \vec{v} d\Omega - \int_{\partial\Omega} \vec{q}_s \cdot \vec{n} d\sigma + \int_{\Omega} \vec{q}_v d\Omega} \quad (3.25)$$

Legge di conservazione in forma integrale dell'energia totale

oss # 3.3.1) $\Rightarrow \int_{\Omega} \frac{\partial}{\partial t} \rho E d\Omega = - \int_{\partial\Omega} \nabla \cdot (\rho E \vec{v}) d\Omega + \int_{\partial\Omega} \nabla \cdot (\vec{\pi} \cdot \vec{v}) d\Omega + \int_{\Omega} \rho \vec{F} \cdot \vec{v} d\Omega - \int_{\partial\Omega} \nabla \cdot \vec{q}_s d\Omega + \int_{\Omega} \vec{q}_v d\Omega$

Ω arbitrario $\Rightarrow \boxed{\frac{\partial}{\partial t} (\rho E) + \nabla \cdot (\rho E \vec{v}) = \nabla \cdot (\vec{\pi} \cdot \vec{v}) + \rho \vec{F} \cdot \vec{v} - \nabla \cdot \vec{q}_s + \vec{q}_v} \quad (3.26)$

Equazione di bilancio dell'energia totale in forma differenziale

$$\rho \frac{d}{dt} \left(\frac{v^2}{2} \right) + \rho \vec{v} \cdot \left[\nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times \vec{\omega} \right] = -\nabla p \cdot \vec{v} + \vec{v} \cdot \nabla \bar{E} + \rho \vec{f} \cdot \vec{v}$$

$$\rho \frac{d}{dt} \left(\frac{v^2}{2} \right) + \rho \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \underbrace{\rho \vec{v} \cdot (\vec{v} \times \vec{\omega})}_{\perp \Rightarrow = 0} = -\nabla p \cdot \vec{v} + \vec{v} \cdot \nabla \bar{E} + \rho \vec{f} \cdot \vec{v}$$

$$\boxed{\rho \frac{d}{dt} \left(\frac{v^2}{2} \right) + \rho \vec{v} \cdot \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\nabla p \cdot \vec{v} + \vec{v} \cdot (\nabla \bar{E}) + \rho \vec{f} \cdot \vec{v}} \quad (3.29)$$

Equazione di bilancio dell'energia meccanica (o cinetica)

e, in forma lagrangiana: (3.30) $\boxed{\rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\nabla p \cdot \vec{v} + \vec{v} \cdot (\nabla \bar{E}) + \rho \vec{f} \cdot \vec{v}}$

lavori per unità di tempo: \uparrow Forze di pressione, \uparrow sforzi viscosi, \uparrow forze di campo

b) Equazione dell'energia interna

$$\text{da (3.28)} \quad \rho \frac{DE}{Dt} = \underbrace{-\nabla \cdot (\rho \vec{v})}_{-\rho \nabla \cdot \vec{v} - \vec{v} \cdot \nabla \rho} + \underbrace{\nabla \cdot (\bar{E} \cdot \vec{v})}_{\vec{v} \cdot (\nabla \bar{E}) + (\bar{E} \cdot \nabla) \cdot \vec{v}} + \rho \vec{f} \cdot \vec{v} - \nabla \cdot \vec{q} + q_v$$

$$\text{e (3.30)} \quad \rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\nabla p \cdot \vec{v} + \vec{v} \cdot (\nabla \bar{E}) + \rho \vec{f} \cdot \vec{v}$$

$$\text{poiché } E = e + \frac{v^2}{2} \quad \rightarrow \quad e = E - \frac{v^2}{2} \quad \rightarrow \quad (3.28.2) - (3.30) =$$

$$\underbrace{\rho \frac{DE}{Dt} - \rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{v^2}{2} \right)} = -\rho \nabla \cdot \vec{v} - \underbrace{\vec{v} \cdot \nabla \rho + \nabla p \cdot \vec{v}}_0 + \underbrace{\vec{v} \cdot (\nabla \bar{E}) - \vec{v} \cdot (\nabla \bar{E})}_0 + (\bar{E} \cdot \nabla) \cdot \vec{v} - \nabla \cdot \vec{q} + q_v$$

$$\boxed{\rho \frac{De}{Dt} = -\rho \nabla \cdot \vec{v} + (\bar{E} \cdot \nabla) \cdot \vec{v} - \nabla \cdot \vec{q} + q_v} \quad (3.31)$$

Equazioni di Navier-Stokes per ρ , $\rho \vec{v}$ ed E :

$$\Rightarrow (3.18) \quad \boxed{\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{v}) = 0}$$

$$(3.23.2) \Leftrightarrow (3.35) \quad \rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\nabla p + \nabla \cdot \left(\underbrace{2\mu \bar{D}}_{\text{viscosità}} - \frac{2}{3} \mu \nabla \cdot \vec{v} \bar{I} \right) + \rho \vec{f}$$

$$\Leftrightarrow \boxed{\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\nabla p + \nabla \cdot \left[\mu (\nabla \vec{v} + \nabla \vec{v}^T) - \frac{2}{3} \mu \nabla \cdot \vec{v} \bar{I} \right] + \rho \vec{f}}$$

$$(3.28.2) \Leftrightarrow (3.36)$$

$$\boxed{\rho \frac{\partial E}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla E = -\nabla \cdot (\rho \vec{v}) + \nabla \cdot \left[\mu (\nabla \vec{v} + \nabla \vec{v}^T) - \frac{2}{3} \mu \nabla \cdot \vec{v} \bar{I} \right] \cdot \vec{v} + \rho \vec{f} \cdot \vec{v} + \nabla \cdot (k \nabla T) + q_v}$$

Notazione indiciale relativa a S.R. $x_1, x_2, x_3 \Leftrightarrow \vec{v} = (v_1, v_2, v_3)^T$.

Per generico $s/k/i=1,2,3$ \sum_i indica, in questo caso, una sommatoria; si ha:

$$(3.18.2) \quad \boxed{\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_i} (\rho u_i) = 0}$$

$$(3.35.2) \quad \boxed{\rho \left(\frac{\partial u_i}{\partial t} + u_s \frac{\partial u_i}{\partial x_s} \right) = -\frac{\partial p}{\partial x_i} + \frac{\partial}{\partial x_s} \left[\mu \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_s} + \frac{\partial u_s}{\partial x_i} \right) - \frac{2}{3} \mu \frac{\partial u_k}{\partial x_k} \delta_{is} \right] + \rho f_i}$$

(es: $i=1: \sum_s$ e $\sum_k \Rightarrow$ bilancio qdm per direzione 1)

$$(3.36.2) \quad \boxed{\rho \left(\frac{\partial E}{\partial t} + u_i \frac{\partial E}{\partial x_i} \right) = -\frac{\partial}{\partial x_i} (\rho u_i) + \frac{\partial}{\partial x_s} \left[\mu \left(\frac{\partial u_i}{\partial x_s} + \frac{\partial u_s}{\partial x_i} \right) - \frac{2}{3} \mu \frac{\partial u_k}{\partial x_k} \delta_{is} \right] u_i + \rho f_i u_i + \frac{\partial}{\partial x_i} (k \frac{\partial T}{\partial x_i}) + q_v}$$

Per alti Re , gli effetti di viscosità e conducibilità termica sono confinati a sottili regioni \rightarrow fluido inviscido modello di Eulero

$$\rho \left[\frac{De}{Dt} + p \frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{\rho} \right) \right] = \rho D - \vec{r} \cdot \vec{q} + q_v$$

da $T ds = de + p d\left(\frac{1}{\rho}\right) \xrightarrow{\substack{\uparrow \\ \text{entropia specifica}}} T \frac{Ds}{Dt} = \frac{De}{Dt} + p \frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{\rho} \right)$
↑
fluido in movimento

$$\Rightarrow \boxed{\rho T \frac{Ds}{Dt} = \rho D - \vec{r} \cdot \vec{q} + q_v} \quad (3.43) \quad \text{Equazione di trasporto dell'entropia}$$

ossia) $\rho D \geq 0 \Leftrightarrow$ tiene conto di una trasformazione irreversibile

$-\vec{r} \cdot \vec{q} + q \geq 0 \Leftrightarrow$ tiene conto di una trasformazione che può essere reversibile

$$\frac{Ds}{Dt} = \frac{\partial s}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla s$$

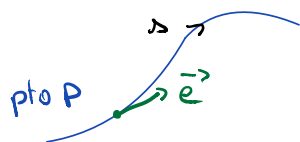
• se fluido non viscoso e non conduttibile $\Rightarrow \boxed{\frac{Ds}{Dt} = 0}$: trasformazione isentropica
 entropia delle p.fluide costante al muoversi delle
 p.fl. lungo la sua traiettoria (3.44)

• entropia costante in tutto il campo $\Rightarrow \boxed{\nabla s = 0}$ trasformazione omoentropica
↑ (3.45)

entalpia $h = e + p/\rho$

$$\Rightarrow dh = de + d(p/\rho) = de + p d\left(\frac{1}{\rho}\right) + \frac{1}{\rho} dp \underset{\substack{\uparrow \\ Tds = de + p d(1/\rho)}}{=} Tds + \frac{1}{\rho} dp$$

per passare ai gradienti attraverso le derivate direzionali:



linee all'interno del campo

di moto; \vec{e} vettore tangente

$$\frac{dh}{ds} = \nabla h \cdot \vec{e} \Rightarrow dh = (\nabla h \cdot \vec{e}) ds$$

$$\frac{dp}{ds} = \nabla p \cdot \vec{e} \Rightarrow dp = (\nabla p \cdot \vec{e}) ds$$

$$\frac{ds}{ds} = \nabla s \cdot \vec{e} \Rightarrow ds = (\nabla s \cdot \vec{e}) ds$$

dal Libro : Corrente potenziale di un fluido incompressibile

4.1) Conservazione della pressione totale in flusso stazionario e incompressibile

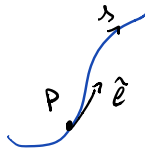
hpt: Flusso stazionario ($\frac{\partial}{\partial t} = 0$), incompressibile $\frac{d\rho}{\rho} = 0$, inviscido ($\mu = 0$)

da cons. q.d.m (3.23.2): $\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \nabla p + \frac{1}{\rho} \nabla \cdot \vec{\tau} + \vec{f}$

con hpt.3: $\tau_{ij} = 0 \quad \forall i, j$ e hpt.2: $\vec{f} = 0$ (ricordando $\vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times \vec{\omega}$)

$$\Rightarrow \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) - \vec{v} \times \vec{\omega} = -\frac{1}{\rho} \nabla p \quad (4.1)$$

rispetto a vettore
tangente a linea di corrente



$$\nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) \cdot \hat{e} - \underbrace{(\vec{v} \times \vec{\omega}) \cdot \hat{e}}_{\substack{\perp \vec{v} \\ \parallel \vec{\omega}}} = -\frac{1}{\rho} \nabla p \cdot \hat{e} \Rightarrow$$

$$\nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) \cdot \hat{e} = -\frac{1}{\rho} \nabla p \cdot \hat{e} \quad (4.2)$$

passaggio dei gradienti ai
differenziali tramite le
derivate direzionali

$$\Rightarrow \frac{\partial}{\partial s} \left(\frac{v^2}{2} \right) + \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} = 0 \quad (4.3)$$

sfruttando hpt.2: $p = \text{cost.} \Rightarrow \frac{\partial}{\partial s} \left(p + \frac{1}{2} \rho v^2 \right) = 0 \quad (4.4)$

Lungo una linea di corrente,

↓

in generale, $p + \frac{1}{2} \rho v^2$
cambia da ldc a ldc

$$p + \frac{1}{2} \rho v^2 = p_0 \quad p_0 \text{ costante}$$

\uparrow pressione statica \uparrow pressione dinamica \uparrow pressione totale o d'arresto

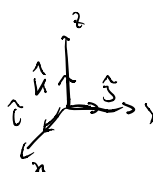
$$\begin{cases} \vec{v} = \nabla \Phi \\ \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\frac{1}{\rho} \nabla p + \vec{g} \end{cases} \Rightarrow \frac{\partial}{\partial t} (\nabla \Phi) + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\frac{1}{\rho} \nabla p + \vec{g} \quad (4.8)$$

\downarrow Linearità

$$\nabla \left(\frac{\partial \Phi}{\partial t} \right) + \nabla \left(\frac{v^2}{2} \right) = -\frac{1}{\rho} \nabla p + \vec{g} \Rightarrow$$

$$\Rightarrow \nabla \left(\frac{\partial \Phi}{\partial t} + \frac{v^2}{2} \right) + \frac{1}{\rho} \nabla p - \vec{g} = 0 \quad \text{con } \nabla \cdot \vec{g} = 0 \Rightarrow \exists \chi : \nabla \chi = \vec{g}$$

\uparrow
funzione potenziale di \vec{g}



$$\Rightarrow \chi = -gz \quad (4.9)$$

con ρ cost \Rightarrow può entrare sotto il segno di gradiente

Teorema di Bernoulli per $\frac{\partial}{\partial t} \neq 0$, $dp=0$, $\vec{\omega}=0$

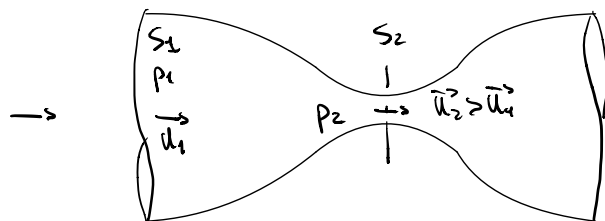
$$(4.10) \quad \nabla \left(\frac{\partial \Phi}{\partial t} + \frac{v^2}{2} + \frac{1}{\rho} p + gz \right) = 0 \Leftrightarrow (4.11) \quad \rho \frac{\partial \Phi}{\partial t} + p + \frac{1}{2} \rho v^2 + \rho gz = F(t)$$

oss III) Costanza nello spazio ma non nel tempo finché non si fa l'ipotesi di stazionarietà

Teorema di Bernoulli per $\frac{\partial}{\partial t}=0$, $dp=0$, $\vec{\omega}=0$

$$\Leftrightarrow \frac{\partial}{\partial t}=0 \quad \boxed{p + \frac{1}{2} \rho v^2 + \rho gz = \text{cost.}} \quad (4.12) \quad \Leftrightarrow \quad \overset{4.4}{p^0 + \rho gz = \text{cost.}} \quad (4.13)$$

es: tubo di Venturi



$$\bullet \frac{\partial}{\partial t}=0 ; dp=0 ; \vec{\omega}=0$$

$$\hookrightarrow \dot{V} = \text{cost} \quad \text{e} \quad \dot{m} = \rho \dot{V} = \text{cost} \Leftrightarrow$$

$$\Rightarrow u_1 S_1 = u_2 S_2 \Rightarrow u_2 = u_1 \frac{S_1}{S_2}$$

irrotazionalità \Rightarrow $p_1 + \frac{1}{2} \rho u_1^2 = p_2 + \frac{1}{2} \rho u_2^2 = \text{cost}$ (4.12)

$p \downarrow \Rightarrow u \uparrow$, $p \uparrow \Rightarrow u \downarrow$
Bernoulli II

La (3.48) si può riscrivere:

sfruttando: $-\nabla\left(\frac{1}{\rho}\right) \times \nabla p = \frac{1}{\rho^2} \nabla \rho \times \nabla p$; se il flusso è barotropico
(ovvero $\rho = f(p) \Leftrightarrow \rho$ dipende solo della pressione $\Rightarrow \nabla \rho \parallel \nabla p$),
oppure se il flusso è incompressibile: $\rho = \text{cost} \Rightarrow \nabla \rho = 0$

$$\Rightarrow \boxed{\frac{D\vec{\omega}}{Dt} = -\vec{\omega}(\nabla \cdot \vec{v}) + \vec{\omega} \cdot \nabla \vec{v} + \nabla \times \left(\frac{1}{\rho} \nabla \cdot \vec{E} \right) + \nabla \times \vec{f}} \quad (3.49)$$

Considerando la vorticità specifica: $\frac{\vec{\omega}}{\rho} \Rightarrow \rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{\vec{\omega}}{\rho} \right) = \rho \left[\frac{1}{\rho} \frac{D\vec{\omega}}{Dt} + \vec{\omega} \frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{\rho} \right) \right]$

$$\text{con } \frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{\rho} \right) = -\frac{1}{\rho^2} \frac{D\rho}{Dt} \stackrel{(3.18)}{=} + \frac{1}{\rho^2} \rho \nabla \cdot \vec{v} \Rightarrow \frac{D}{Dt} \left(\frac{1}{\rho} \right) = \frac{1}{\rho} \nabla \cdot \vec{v}$$

$$\Rightarrow \rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{\vec{\omega}}{\rho} \right) = \rho \left[\frac{1}{\rho} \frac{D\vec{\omega}}{Dt} + \frac{\vec{\omega}}{\rho} \nabla \cdot \vec{v} \right] = \frac{D\vec{\omega}}{Dt} + \vec{\omega} \nabla \cdot \vec{v} \quad (3.50)$$

sostituendo in (3.48)

$$\boxed{\rho \frac{D}{Dt} \left(\frac{\vec{\omega}}{\rho} \right) = \vec{\omega} \cdot \nabla \vec{v} + \frac{1}{\rho^2} \nabla \rho \times \nabla p + \nabla \times \left(\frac{1}{\rho} \nabla \cdot \vec{E} \right) + \nabla \times \vec{f}} \quad (3.51)$$

La (3.51) regala l'evoluzione della $\vec{\omega}$, ovvero il moto con cui viene trasportato la $\vec{\omega}$ che ottiene o una p.f.o. durante il moto lungo la sua traiettoria

$\frac{1}{\rho^2} \nabla \rho \times \nabla p$: termine sorgente legato alla produzione di vorticità quando $\nabla p \neq 0$ e i gradienti di p e di ρ non risultano paralleli (flusso non barotropico)
ruolo fondamentale in fluidodinamica ambientale

$\nabla \times \vec{f}$: termine sorgente legato alla produzione di vorticità per effetto di un campo di forze, quando tale campo non è irrotazionale

$$\Rightarrow \boxed{\frac{D}{Dt} \left(e + \frac{v^2}{2} + \frac{p}{\rho} \right) = \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial t}} \quad (4.14)$$

$$h = e + \frac{p}{\rho} \Rightarrow (4.15) \quad \boxed{\frac{D}{Dt} \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial t}} = \boxed{\frac{\partial}{\partial t} \left(h + \frac{v^2}{2} \right) + \vec{v} \cdot \nabla \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial t}} \quad (4.16) \quad h + \frac{v^2}{2} = H$$

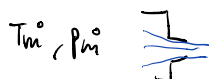
se $\frac{\partial}{\partial t} = 0$: stazionarietà: $\vec{v} \cdot \nabla \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = v \nabla \left(h + \frac{v^2}{2} \right) \cdot \vec{e} = v \frac{d}{ds} \left(h + \frac{v^2}{2} \right)$

$$(4.17) \quad \vec{v} \cdot \nabla \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = 0 \quad \text{con} \quad \vec{v} = v \vec{e} \Rightarrow \frac{d}{ds} \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = \nabla \left(h + \frac{v^2}{2} \right) \cdot \vec{e}$$

se $v \neq 0$ \nwarrow

$$\boxed{\frac{d}{ds} \left(h + \frac{v^2}{2} \right) = 0} \quad (4.17) \Rightarrow \underline{H \text{ entalpia totale o d'arresto costante su una linea di corrente}}$$

se tutte le linee di corrente sono caratterizzate da p^0, T^0 ben definite (ad esempio,



quando provengono da condizioni di serbatoio)



• oppure, provengono da una zona di flusso uniforme con condizioni totali costanti (come per il profilo alare).

H è costante in tutto il campo

$$H = h + \frac{v^2}{2} \quad H = c_p T^0 \quad h = c_p T$$

$$\Rightarrow c_p T^0 = c_p T + \frac{v^2}{2} \Rightarrow T^0 = T + \frac{v^2}{2c_p} \Leftrightarrow T^0 = T + \frac{v^2 c_p}{c_p^2 2c_p} = T + \frac{c_p^2}{2c_p} \pi^2$$

$$\Rightarrow T^0 = T + \frac{\gamma R T}{c_p} \frac{\pi^2}{2} = T \left(1 + \frac{\gamma R}{c_p} \frac{\gamma-1}{2} \pi^2 \right) \Rightarrow \boxed{T^0 = T \left(1 + \frac{\gamma-1}{2} \pi^2 \right)} \quad (4.18)$$

se $ds=0$

$$\hookrightarrow \frac{T^0}{T} = \left(\frac{p^0}{p} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \Rightarrow \frac{p^0}{p} = \left(\frac{T^0}{T} \right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} \Rightarrow \boxed{p^0 = p \left(1 + \frac{\gamma-1}{2} \pi^2 \right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}} \quad (4.19)$$

$$\hookrightarrow \frac{T^0}{T} = \left(\frac{\rho^0}{\rho} \right)^{\gamma-1} \Rightarrow \frac{\rho^0}{\rho} = \left(\frac{T^0}{T} \right)^{\frac{1}{\gamma-1}} \Rightarrow \boxed{\rho^0 = \rho \left(1 + \frac{\gamma-1}{2} \pi^2 \right)^{\frac{1}{\gamma-1}}} \quad (4.20)$$

$$\Rightarrow \frac{D}{Dt} (\vec{\omega} \cdot \vec{n} d\sigma) = \left[\frac{D\vec{\omega}}{Dt} - \vec{v} \cdot \nabla \vec{\omega} - \nabla \times (\vec{v} \times \vec{\omega}) \right] \cdot \vec{n} d\sigma$$

$$\text{con } -\nabla \times (\vec{v} \times \vec{\omega}) = \underbrace{-(\nabla \cdot \vec{\omega}) \vec{v}}_{=0} + \underbrace{\vec{v} \cdot \nabla \vec{\omega}}_{\text{incompressibilità} \Rightarrow \nabla \cdot \vec{v} = 0} - \vec{\omega} \cdot \nabla \vec{v} + \vec{\omega} (\nabla \cdot \vec{v})$$

$$\rightarrow \frac{D}{Dt} (\vec{\omega} \cdot \vec{n} d\sigma) = \left[\frac{D\vec{\omega}}{Dt} - \vec{v} \cdot \nabla \vec{\omega} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{\omega} - \vec{\omega} \cdot \nabla \vec{v} \right] \cdot \vec{n} d\sigma \quad \square$$

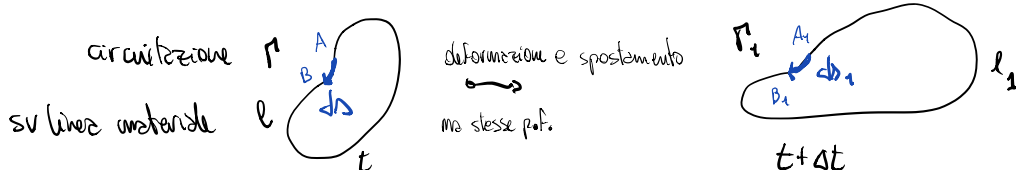
(4.24) = 0

$$(4.25) \quad \frac{D}{Dt} (\vec{\omega} \cdot \vec{n} d\sigma) = 0$$

Teorema di Helmholtz

Domande letite: se flusso non viscoso (hp1), senza forze di campo (hp3), ma comprimibile (hp2)

\Rightarrow hp4: flusso barotropico (barotropicità e incompressibilità annullano lo stesso termine della (3.48))



$$\frac{D\Gamma}{Dt} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\Gamma_1 - \Gamma}{\Delta t} \quad \text{con } \Gamma_1 = \oint_{l_1} \vec{v} \cdot d\vec{s} \quad \text{e} \quad \Gamma = \oint_l \vec{v} \cdot d\vec{s} \quad \Rightarrow$$

$$\frac{D\Gamma}{Dt} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{1}{\Delta t} \left[\oint_{l_1} \vec{v} \cdot d\vec{s} - \oint_l \vec{v} \cdot d\vec{s} \right] \stackrel{\text{della } \Delta}{=} \frac{D}{Dt} \left(\oint_l \vec{v} \cdot d\vec{s} \right)$$

l costituito sempre dalle stesse particelle fluide \Rightarrow commutabilità \oint e D/Dt .

$$\Rightarrow \frac{D}{Dt} \oint_l \vec{v} \cdot d\vec{s} = \oint_l \frac{D}{Dt} (\vec{v} \cdot d\vec{s}) = \oint_l \vec{v} \cdot \frac{D}{Dt} d\vec{s} + \oint_l \frac{D\vec{v}}{Dt} \cdot d\vec{s} = \frac{D\Gamma}{Dt}$$

$$\frac{D}{Dt} d\vec{s} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{d\vec{s}_1 - d\vec{s}}{\Delta t} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{d\vec{v} \Delta t}{\Delta t} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} d\vec{v} = d\vec{v}$$

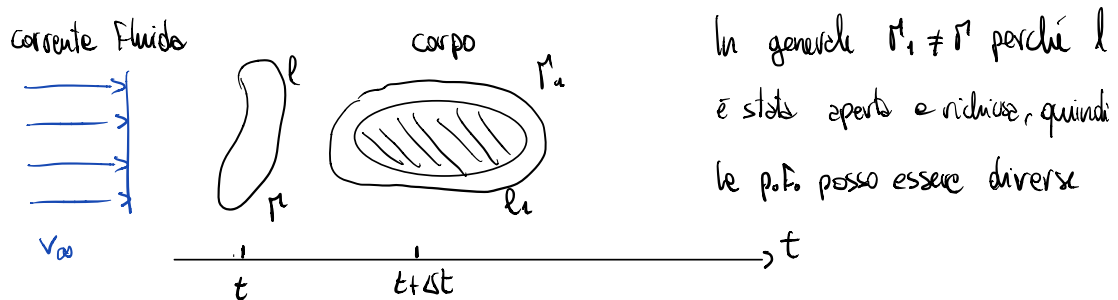
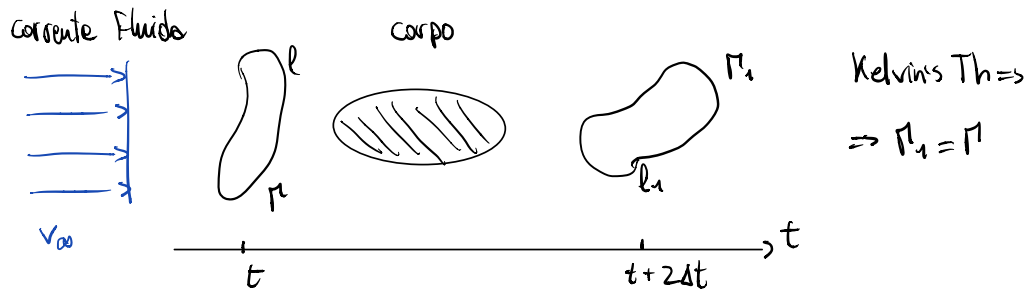
$$B_1 - A_1 - (B - A) = \vec{AB}_1 \quad \vec{AA_1} + d\vec{s}_1 = \vec{AB} + \vec{BB}_1 \quad \Leftrightarrow$$

La circolazione che attorno a una linea materiale nel caso di fluido incomprimibile (a) o barotropico (b) (e in assenza di \vec{F}) rimane costante.

oss.I) c.p.: Considerando aree infinitesime $d\sigma$ racchiuse da Γ .

$$\Rightarrow d\Gamma = \vec{w} \cdot \vec{n} d\sigma \Rightarrow \frac{D}{Dt} (d\Gamma) = \underbrace{\frac{D}{Dt} (\vec{w} \cdot \vec{n} d\sigma)}_{\text{Teorema di Helmolte (4.25)}} = 0$$

es:



(\Rightarrow applicazione a profilo alare: la L (portanza) è legata proprio a $\frac{D\Gamma}{Dt}$)
ben avviato aerodinamicamente anche con $\alpha=0$

Legenda

\Rightarrow implica (che) / causa

\longrightarrow passaggio / trasformazione

\mapsto dipende da

ovv tramite / per mezzo di.

\rightsquigarrow ingresso/uscita

\diagup per unità di X

K costante

Δ variazione

STD Sistema Termodinamico

! solo/coltuto

\triangleq definizione

\boxplus tutto torna!

gas ideale: C_p e $C_v \propto T$

(in aerodinamica, invece, ideale vuol dire non viscoso)

\nrightarrow impedisce/blocca

e legato a

$$\begin{cases} p + \frac{1}{2} \rho v^2 = p_\infty + \frac{1}{2} \rho v_\infty^2 \Rightarrow \begin{cases} p - p_\infty = \frac{1}{2} \rho (v_\infty^2 - v^2) \\ C_p = \frac{p - p_\infty}{\frac{1}{2} \rho v_\infty^2} \end{cases} \quad \begin{array}{l} \text{Bernoulli. 2} \\ \downarrow \end{array} \\ C_p = \frac{\frac{1}{2} \rho (v_\infty^2 - v^2)}{\frac{1}{2} \rho v_\infty^2} = 1 - \frac{v^2}{v_\infty^2} = C_p \quad (3.5) \end{cases}$$

(3.37.5)

hp4: irrotazionalità $\nabla \times \vec{v} = \vec{\omega} = 0$ (5.3)

da (3.18.2) $\nabla \cdot \vec{v} = 0$

da (3.37.5) $p + \frac{1}{2} \rho v^2 = \text{costante}$ (su tutte le linee di corrente)

poiché il dominio è semplicemente connesso,

$\nabla \times \vec{v} = 0 \Rightarrow \exists \Phi : \vec{v} = \nabla \Phi : \nabla \cdot \vec{v} = \nabla \cdot (\nabla \Phi) = \nabla^2 \Phi = 0$ (5.4)

oss II) (5.4) valida anche senza hp3. Inoltre è lineare (ossia ADDEG): vale il PSE \Rightarrow scomposizione in casi semplificati del campo di velocità e somme dei risultati

$\Phi = \sum_{i=1}^N \Phi_i \Rightarrow \vec{v} = \sum_{i=1}^N \vec{v}_i = \sum_{i=1}^N \nabla \Phi_i$

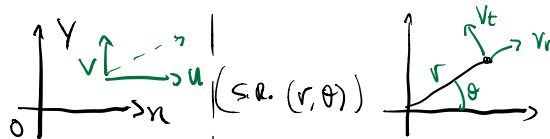
(oss) \leftarrow legittimo ...

oss III) p e v^2 non lineare $\Rightarrow p \neq \sum_{i=1}^N p_i$ (\rightarrow ... Sarà possibile nella Teoria delle piccole perturbazioni)

hp1 \oplus hp2 $\begin{cases} \nabla \cdot \vec{v} = 0 \\ \nabla \times \vec{v} = 0 \end{cases} \rightarrow \begin{cases} \nabla^2 \Phi = 0 \\ C_p = 1 - \left(\frac{v}{v_\infty}\right)^2 \end{cases}$

hp3 \oplus hp4 $\begin{cases} p + \frac{1}{2} \rho v^2 = \text{cost} \end{cases}$

hp5 bidimensionalità (S.R. $x-y$)



(3.18.2) $\Rightarrow \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = 0$ (5.6)

(3.37.5) $\Rightarrow p + \frac{1}{2} \rho (u^2 + v^2) = \text{cost.}$ (5.7)

(5.3) $\Rightarrow \frac{\partial u}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial x} = 0$ (5.8)

$\vec{v} = \nabla \Phi = \begin{cases} u = \frac{\partial \Phi}{\partial x} \\ v = \frac{\partial \Phi}{\partial y} \end{cases}$ (5.9.12)

$v_r = \frac{\partial \Phi}{\partial r}$ (5.10.12)

$v_\theta = \frac{1}{r} \frac{\partial \Phi}{\partial \theta}$

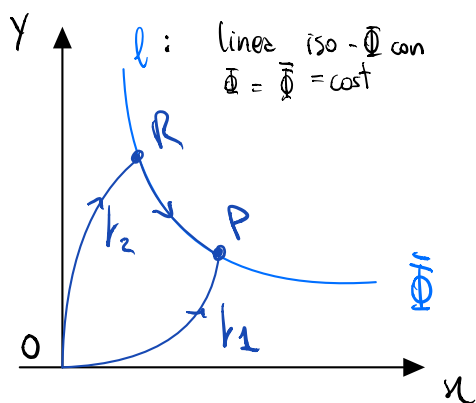
Dimostrazione:
la circolazione di un campo conservativo è nulla.

$$\Gamma = \oint_{S-L} (\vec{v} \cdot \vec{t}) d\lambda = \int_V (\nabla \times \vec{v}) \cdot \vec{n} dV = 0$$

↑
Stokes' Th. " $\vec{\omega} = 0 \Leftrightarrow$ irrotazionale (hp3)

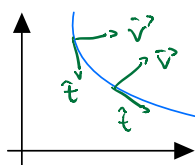
Δ di circolazione

inoltre:



$$\begin{cases} \Phi_P = \bar{\Phi} = \int_{O, l_1}^P (\vec{v} \cdot \vec{t}) d\lambda \\ \Phi_P = \bar{\Phi} = \int_{O, l_2}^P (\vec{v} \cdot \vec{t}) d\lambda + \int_R^P (\vec{v} \cdot \vec{t}) d\lambda \end{cases} \Rightarrow$$

$$\Rightarrow \int_R^P (\vec{v} \cdot \vec{t}) d\lambda = 0 \Leftrightarrow \boxed{\vec{v} \cdot \vec{t} = 0} \quad (5.13)$$



$$\Rightarrow \boxed{\vec{v} \perp \vec{t} \text{ lungo linee iso-}\Phi}$$

es: su profilo alare



della condizione di tangenza:

$$\vec{v} \cdot \vec{n} = 0 \Leftrightarrow \nabla \Phi \cdot \vec{n} = 0$$

$$\Rightarrow \boxed{\frac{d\Phi}{dn} = 0} \quad (5.14)$$

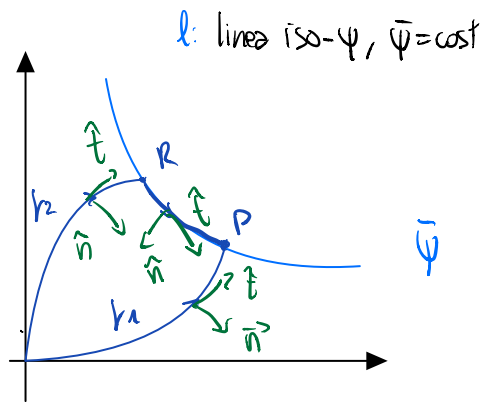
2D: hp1

$$\begin{cases} (5.6) & \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} = \frac{\partial^2 \Phi}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \Phi}{\partial y^2} = 0 \\ (5.7) & p + \frac{1}{2} \rho v^2 = \text{cost} = p_\infty + \frac{1}{2} \rho v_\infty^2 \\ (5.8) & \frac{\partial u}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial x} = \frac{\partial^2 (\Phi)}{\partial x \partial y} - \frac{\partial^2 (\Phi)}{\partial x \partial y} = 0 \end{cases}$$

ce note p_∞, v_∞

con $v^2 = u^2 + v^2 = \left(\frac{\partial \Phi}{\partial x}\right)^2 + \left(\frac{\partial \Phi}{\partial y}\right)^2$

inoltre:



$$\psi_p = \bar{\psi} = \int_{o, \ell_1}^P (\vec{v} \cdot \vec{n}) d\ell$$

$$\psi_p = \bar{\psi} = \int_{o, \ell_2}^R (\vec{v} \cdot \vec{n}) d\ell + \int_R^P (\vec{v} \cdot \vec{n}) d\ell$$

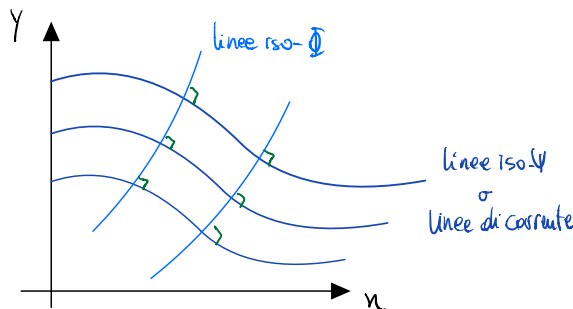
$$\Rightarrow \int_R^P (\vec{v} \cdot \vec{n}) d\ell = 0 \Rightarrow \boxed{\vec{v} \cdot \vec{n} = 0} \quad (5.17)$$

\Rightarrow linee iso- $\psi \equiv$ linee di corrente

$$\Leftrightarrow \boxed{\vec{v} \perp \vec{n} \Leftrightarrow \vec{v} \parallel \vec{t}}$$

linee iso- ψ

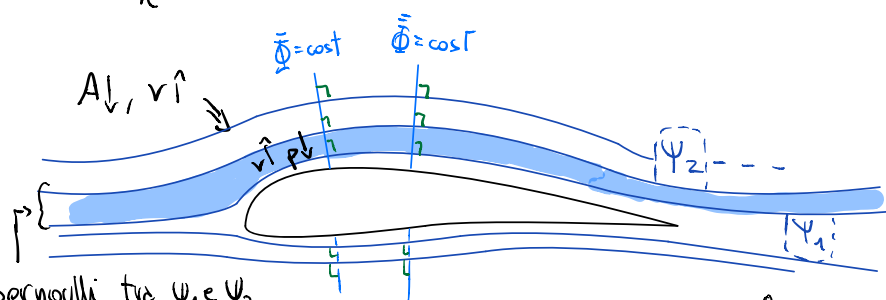
(5.13) + (5.17) \Rightarrow le linee iso- Φ intersecano perpendicolarmente le linee di corrente



$\psi = \text{cost}$:

$\Phi = \text{cost}$:

descrizione campo di
moto attorno a profilo alare
con linee iso- Φ e iso- ψ



applicando Bernoulli tra ψ_1 e ψ_2

oss: Due linee di corrente (ldc) individuano un tubo di flusso

Non c'è portata attraverso le ldc

La portata del tubo di flusso è data dalla differenza tra le ψ delle due ldc

$$\begin{array}{ll}
 d\psi|_{AC} = -v_t dr & d\psi|_{CB} = +v_r r d\theta \\
 \Downarrow & \Downarrow \\
 (S.22.1) \quad v_t = -\frac{\partial \psi}{\partial r} & v_r = \frac{1}{r} \frac{\partial \psi}{\partial \theta} \quad (S.22.2)
 \end{array}
 \Rightarrow d\psi = \frac{\partial \psi}{\partial r} dr + \frac{\partial \psi}{\partial \theta} d\theta \quad (S.23)$$

b) Perturbazioni attraverso singolarità

b) Sorgente / Pozzo

di portata Q .

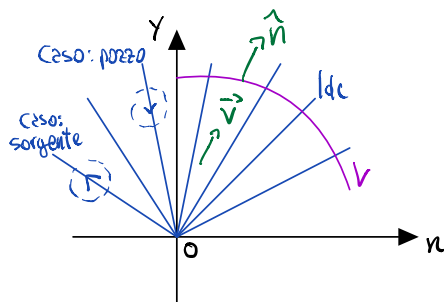
introduzione / prelievo di portata

entra o esce

portata

Punto (0)

di singolarità: in direzione radiale



$$\vec{v} = \begin{cases} v_r = v \\ v_t = 0 \end{cases} \Rightarrow Q = \oint \vec{v} \cdot \vec{n} \, d\sigma = v_r \cdot 2\pi r \quad (5.25)$$

portata per
unità di profondità
(caso 2D)

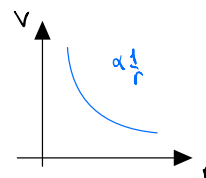
se nota $Q \begin{cases} > 0 \Leftarrow \text{sorgente} \\ < 0 \Leftarrow \text{pozzo} \end{cases}$

$$v = \frac{Q}{2\pi r} \quad (5.26)$$

$r \rightarrow \infty \Rightarrow v \rightarrow 0$

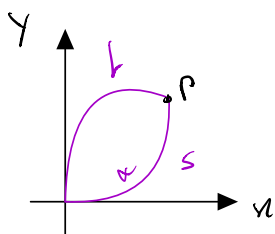
$r \rightarrow 0 \Rightarrow v \rightarrow \infty$

singolarità



Sfruttando le proprietà di $\psi = Q$ si ha

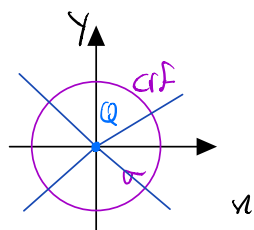
senza sorgenti
all'interno di σ



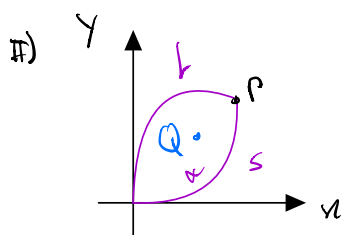
$$Q = \oint_{\sigma} \vec{v} \cdot \vec{n} \, d\sigma = \int_{\sigma} \underbrace{\nabla \cdot \vec{v}}_0 \, d\sigma$$

hp: incomprimibilità $\Rightarrow 0$

con sorgenti
all'interno di σ

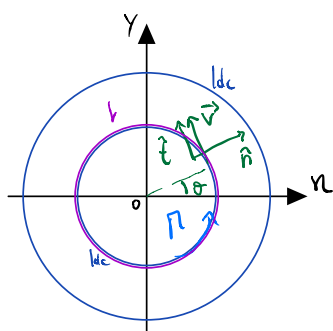


$$Q = \oint_{\sigma} \vec{v} \cdot \vec{n} \, d\sigma = \int_{\sigma} \nabla \cdot \vec{v} \, d\sigma$$



$$Q = \oint_{\sigma} \vec{v} \cdot \vec{n} \, d\sigma = \int_{\sigma} \nabla \cdot \vec{v} \, d\sigma$$

b2) **Vortice irrotazionale** di intensità Γ



da (4.21) $\Gamma = \oint_{crf \equiv l_{dc}} \vec{v} \cdot \vec{t} d\lambda$ $\begin{cases} > 0 & \text{antiorario} \\ < 0 & \text{orario} \end{cases}$

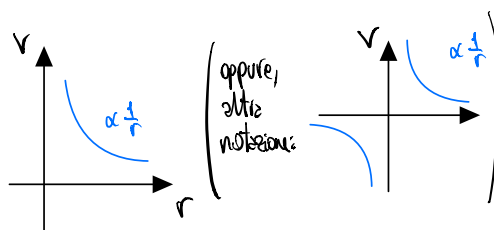
$\vec{v} = \begin{cases} v_r = 0 \\ v_t = v \end{cases} \rightarrow \Gamma = \int_{crf \equiv l_{dc}} v_t r d\theta = v_t 2\pi r$

se nota $\Gamma \Rightarrow$

$v = \frac{\Gamma}{2\pi r}$ (5.30)

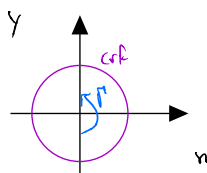
$r \rightarrow \infty \Rightarrow v \rightarrow 0$

$r \rightarrow 0 \Rightarrow v \rightarrow \infty$

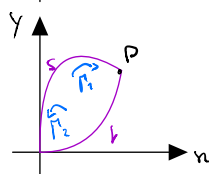


Sfruttando le proprietà di Γ , si ha:

con sorgenti
all'interno di r

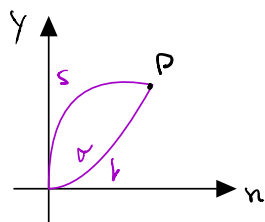


$\oint_{crf} \vec{v} \cdot \vec{t} d\lambda = \Gamma$



$\oint_S \vec{v} \cdot \vec{t} d\lambda = -\Gamma_1 + \Gamma_2$

senza sorgenti
all'interno di r



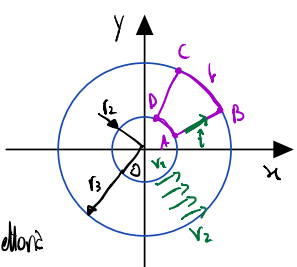
$\Gamma = \oint_S \vec{v} \cdot \vec{t} d\lambda = \int_S (\nabla \times \vec{v}) \cdot \vec{n} d\tau = 0$
hp: irrotazionalità $\Rightarrow 0$

onde se le p.f.

hanno moto

circolare \Rightarrow

\vec{v} tangente $r_{traiettoria}$



$\Gamma = \oint \vec{v} \cdot \vec{t} d\lambda = \int_{AB} v_1 d\lambda + \int_B^C v_2 d\lambda + \int_C^D v_3 d\lambda + \int_D^A (-v_1) d\lambda$

no Γ cancellate $\Rightarrow 0$

$0 = v_2 r_2 - v_1 r_1 \Rightarrow$

$v = \frac{K}{r}$ (5.31) \swarrow costante

oss: p.f. non ruotano su sé stesse

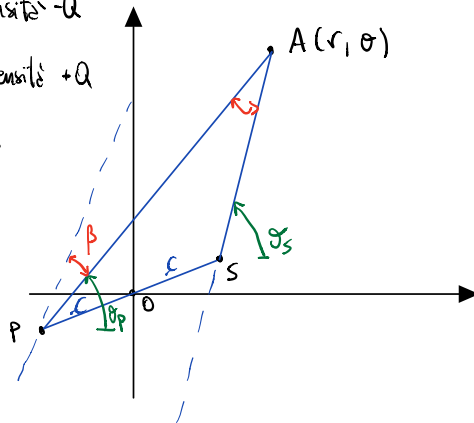
c) Doppietto

composizione di sorgente e pozzo, con distanza tra essi che tende a zero.

P: pozzo di intensità $-Q$

S: sorgente di intensità $+Q$

caso I) L finito



$$\psi_A = \psi_A|_S + \psi_A|_P$$

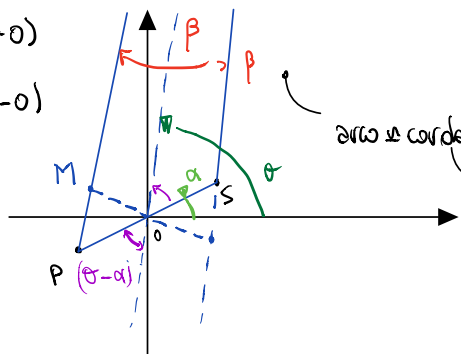
$$\psi_A|_S = \frac{Q}{2\pi} \theta_s \quad \psi_A|_P = -\frac{Q}{2\pi} \theta_p$$

$$\psi_A = \frac{Q}{2\pi} (\theta_s - \theta_p) = \frac{Q}{2\pi} \beta$$

caso II) $L \rightarrow 0$ (rappresentazione zoomata)

$$\overline{ON} = L(\overline{AP} - O)$$

$$\overline{OC} = L(\overline{AS} - O)$$



$$\overline{NO} = L \sin(\theta - \alpha)$$

$$\overline{PN} = 2L \sin(\theta - \alpha)$$

$$\beta \approx 2L \sin(\theta - \alpha) \Leftrightarrow \beta = \frac{2L}{r} \sin(\theta - \alpha)$$

$$\Rightarrow \psi_A = \frac{Q}{2\pi} \frac{2L}{r} \sin(\theta - \alpha)$$

genericamente: $\psi = \lim_{\substack{L \rightarrow 0 \\ Q \rightarrow \infty}} \frac{2QL}{2\pi r} \sin(\theta - \alpha)$ con $\boxed{\Delta \mu = 2QL}$ (5.34)

Momento delle doppie
(intensità delle singolarità)

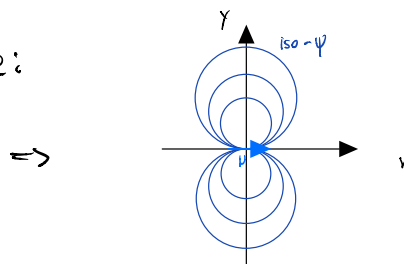
$$(5.35) \quad \psi = \frac{\mu}{2\pi r} \sin(\theta - \alpha)$$

Analogamente ^(*)

$$\boxed{\Phi = -\frac{\mu}{2\pi r} \cos(\theta - \alpha)} \quad (5.36)$$

la l.d.c. circonferenziale (di ψ) è tale che:

$\psi \rightarrow 0 \Rightarrow r \rightarrow \infty$
ovvero degenera in una retta



$$(5.36) \Rightarrow \Phi = -\frac{\mu}{2\pi r} \cos \theta = -\frac{\mu}{2\pi r} \frac{x}{r} = -\frac{\mu}{2\pi} \frac{x}{x^2+y^2}$$

$$\Rightarrow x=0 \Rightarrow \Phi=0 \Rightarrow \text{asse } y \equiv \text{linea iso-}\Phi \text{ a } \Phi=0$$

$$\text{inoltre } x^2+y^2 = \frac{-\mu}{2\pi\Phi} x \Rightarrow x^2+y^2 + \frac{\mu}{2\pi\Phi} x = 0 \text{ eq. di circonferenza}$$

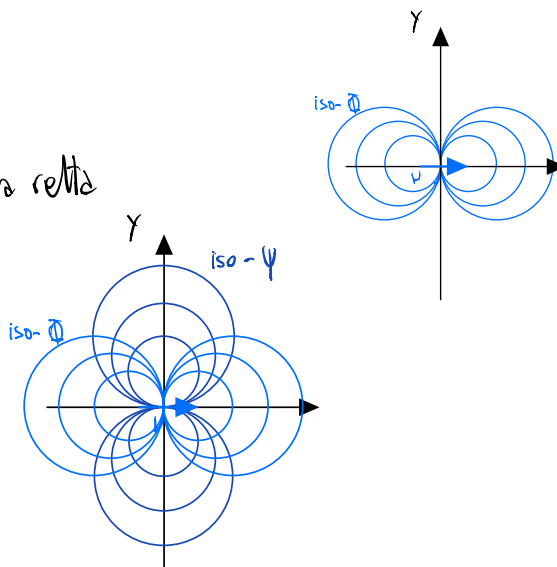
$$\bullet C_{\text{centro}} \left(-\frac{\mu}{4\pi\Phi}, 0 \right)$$

$$\bullet c^2 = x_c^2 + y_c^2 - r^2 \Leftrightarrow c^2 = 0 = \left(\frac{\mu}{4\pi\Phi} \right)^2 + 0 - r^2 \Rightarrow r = \frac{\mu}{4\pi\Phi} \quad (5.38)$$

la linea iso- Φ circonferenziale è tale che

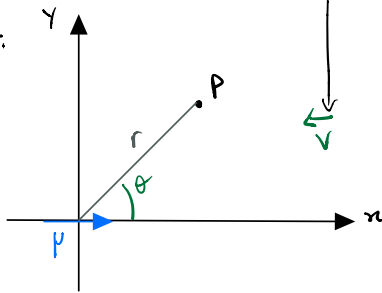
$$\Phi \rightarrow 0 \Rightarrow r \rightarrow \infty$$

ovvero degenera in una retta



di) Doppietto con corrente uniforme (\vec{p} : eliminato con $y=0$)

campo:



$$\alpha=0 \quad \vec{p}=p\hat{i} \quad \vec{v}=-v_{\infty}\hat{i}$$

$$y_p = r \sin\theta \quad x_p = r \cos\theta$$

da $\psi = -v_{\infty}x + \frac{\mu}{2\pi} \ln r$ e $\psi|_{\text{Doublet}} = \frac{\mu}{2\pi r} \sin(\theta - \alpha) \rightarrow$

$$\psi = \frac{\mu}{2\pi r} \sin\theta - v_{\infty}y = \frac{\mu}{2\pi r} \sin\theta - v_{\infty} r \sin\theta = \left(\frac{\mu}{2\pi r} - v_{\infty} r \right) \sin\theta = \psi \quad (5.39)$$

linee $\psi=0 \Leftrightarrow$

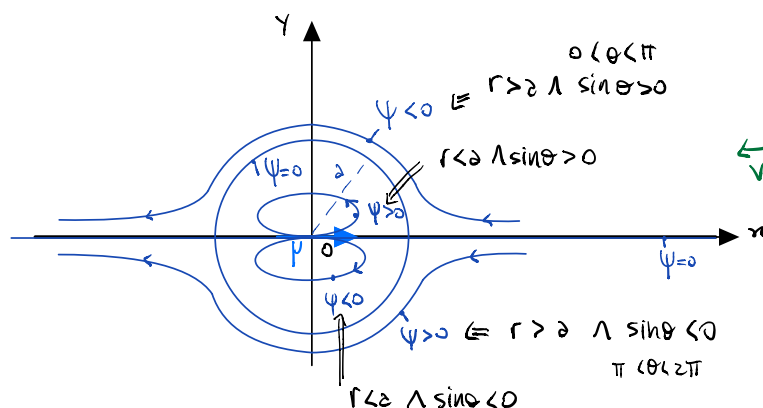
$$\begin{cases} \cdot \sin\theta=0 \Leftrightarrow \theta=0, \theta=\pi \quad v \\ \cdot \frac{\mu}{2\pi r} = v_{\infty} r \Leftrightarrow \mu = 2\pi v_{\infty} r^2 \Rightarrow r = \sqrt{\frac{\mu}{2\pi v_{\infty}}} \triangleq a \end{cases} \quad (5.40)$$

raggio della circonferenza $\psi=0$

oss VIII) $v_{\infty} \uparrow$ e $\mu = \text{cost} \Rightarrow r \downarrow$

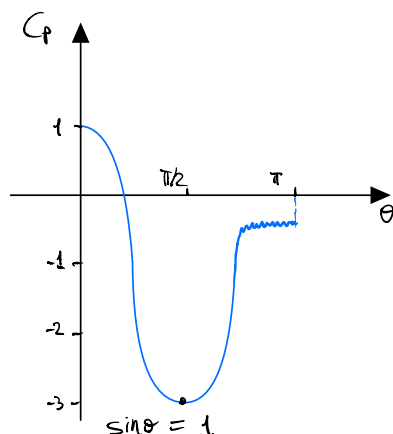
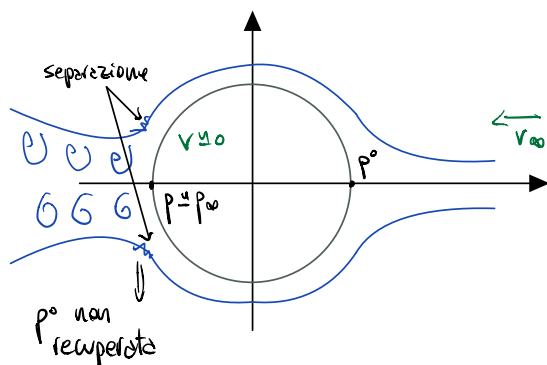
oss IX) tali linee sono 2 semirette ($\theta=0$ e $\theta=\pi$) e una circonferenza di raggio a .

Da (5.39) $\Rightarrow \psi = v_{\infty} \left(\frac{\mu}{2\pi v_{\infty} r^2} - 1 \right) r \sin\theta = v_{\infty} \left(\frac{a^2}{r^2} - 1 \right) r \sin\theta = \psi \quad (5.41)$



oss X) Questo campo di moto simula quello che si genera attorno a un cilindro (infinito) investito da corrente uniforme (il campo interno non esiste in quel caso)
oss VII) lez 6.3 (6.1) \Rightarrow Sostituzione ldc circonferenziale con parete solida cilindrica

Caso di Fluido reale



oss XIII) Simmetria sopra-sotto $\Rightarrow L=0$; Asimmetria davanti-dietro $\Rightarrow \boxed{D \neq 0}$

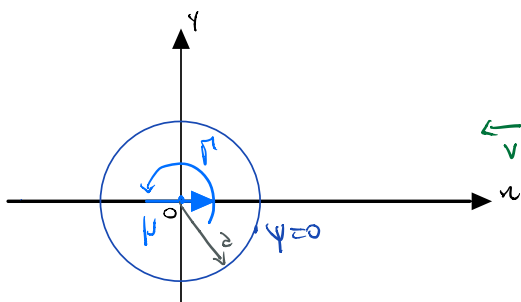
Resistenze 2D

↓ 3D

$\boxed{+}$

- Resistenza di forma (o di pressione)
 - Resistenza d'attrito
 - Resistenza d'onda
 - Resistenza indotta
- ↑ maggiore di Dobbio nel caso (come questo) di corpi tozzi.

d2) Vortice + Doppietto + Corrente uniforme



$$\vec{V} = -v_{\infty} \hat{i} \quad r_0 = a$$

come fatto per (5.39) si potrebbero sommare i 3 contributi. Conoscendo però già il caso d1), gli si aggiunge il contributo di Γ

$$(5.40) \Rightarrow (5.11) \Rightarrow (5.44) \quad \boxed{\psi = v_{\infty} \left(\frac{y^2}{r^2} - 1 \right) r \sin \theta + \left(\frac{-\Gamma}{2\pi} \ln \frac{r}{a} \right)} \quad \Leftrightarrow [r=a \Rightarrow \psi=0]$$

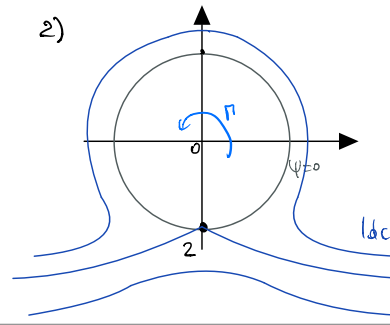
oss XIV) Questo campo simula quello di un cilindro (infinito) investito da corrente uniforme e posto in rotazione dal vortice.

oss VII) 3.3 c) (\Leftarrow) \Rightarrow Studio del campo di moto di cilindro rotante

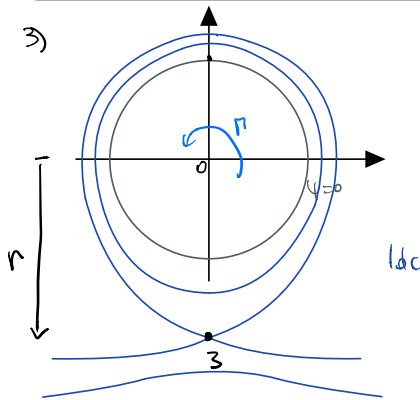
2) $\Gamma = \Gamma_{lim} = 4\pi V_{\infty} a \Rightarrow \theta = 3\frac{\pi}{2} (= -\frac{\pi}{2})$

p.d. a. coincidenti in 2 (condizioni limite)

2)



3)



3) $\Gamma > 4\pi V_{\infty} a$ p.d. a. $\theta = -\frac{\pi}{2}$

ma lontani dalla superficie

(distanza $r > a$)

\downarrow
 $r \neq a$
 \downarrow

Se $r > a$:
$$\begin{cases} v_r = V_{\infty} \left(\frac{a^2}{r^2} - 1 \right) \cos \theta \\ v_t = V_{\infty} \left(\frac{a^2}{r^2} + 1 \right) \sin \theta + \frac{\Gamma}{2\pi r} \end{cases} \rightarrow (5.47) \quad v_t = 0 \Leftrightarrow V_{\infty} \left(\frac{a^2}{r^2} + 1 \right) \sin \left(-\frac{\pi}{2} \right) + \frac{\Gamma}{2\pi r} = 0$$

$$\Rightarrow -V_{\infty} \frac{a^2}{r^2} - V_{\infty} + \frac{\Gamma}{2\pi r} = 0 \Leftrightarrow \frac{a^2}{r^2} + 1 = \frac{\Gamma}{2\pi V_{\infty} r} \Rightarrow$$

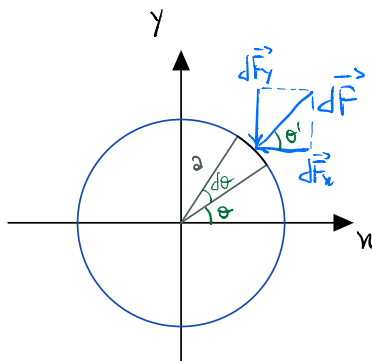
(5.48)
$$r^2 - \frac{\Gamma}{2\pi V_{\infty}} r + a^2 = 0 \rightarrow r = \frac{1}{2} \left(\frac{\Gamma}{2\pi V_{\infty}} \pm \sqrt{\left(\frac{\Gamma}{2\pi V_{\infty}} \right)^2 - 4a^2} \right)$$

$$r = \frac{\Gamma}{4\pi V_{\infty}} \pm \sqrt{\left(\frac{\Gamma}{4\pi V_{\infty}} \right)^2 - a^2} = \frac{\Gamma}{4\pi V_{\infty} a} \left[\frac{\Gamma}{4\pi V_{\infty} a} \pm \sqrt{\left(\frac{\Gamma}{4\pi V_{\infty} a} \right)^2 - 1} \right] = r \quad (5.49)$$

segno + poiché $r > a$

Obiettivo: valutare la distribuzione di pressione e integrare per ricavare le forze aerodinamiche agenti (fluido ideale $\Rightarrow D=0$ ma $L \neq 0$. $L \mapsto \Gamma$)

\Rightarrow 5.5) Teorema di Kutta - Joukowski



$\theta' \neq \theta$

$$d\vec{F} = (p - p_{\infty}) a d\theta \quad (\text{per unit\`a di lunghezza})$$

$$dF_x = -(p - p_{\infty}) a d\theta \cos\theta \quad "$$

$$dF_y = -(p - p_{\infty}) a d\theta \sin\theta \quad "$$

$$(5.52) \Rightarrow dF_x = -\left(-\frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi a} \sin\theta\right) a d\theta \cos\theta = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \sin\theta \cos\theta d\theta \quad (5.53)$$

$$dF_y = -\left(-\frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi a} \sin\theta\right) a d\theta \sin\theta = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \sin^2\theta d\theta \quad (5.54)$$

$$F_x = \int_0^{2\pi} dF_x = \int_0^{2\pi} \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \sin\theta \cos\theta d\theta = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \left[\frac{\sin^2\theta}{2} \right]_0^{2\pi} = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \frac{0-0}{2} \equiv 0 \quad \text{Paradosso di D'Alembert}$$

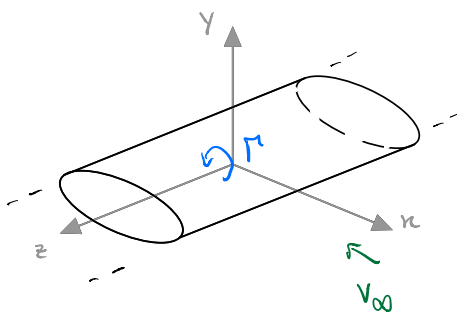
$$F_y = \int_0^{2\pi} dF_y = \int_0^{2\pi} \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \sin^2\theta d\theta = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \left[\frac{\theta}{2} - \frac{\sin 2\theta}{4} \right]_0^{2\pi} = \frac{\rho v_{\infty} \Gamma}{\pi} \pi \equiv \boxed{L = \rho v_{\infty} \Gamma} \quad (5.55)$$

Teorema di Kutta - Joukowski (5.55)

Note ρ, v_{∞}, Γ si ottiene la portanza L .

oss.) Tale risultato si ottiene anche con una sezione del cilindro di geometria generica (dimostrazione nel libro), quindi anche per profili alari.

es:

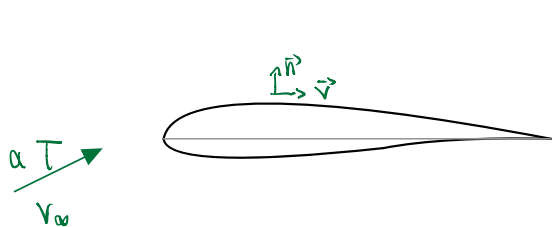


$$(\vec{r} = r \hat{k}, \quad \vec{v}_{\infty} = v(-\hat{i}))$$

$$\boxed{\vec{L} = \rho \vec{v}_{\infty} \times \Gamma \hat{k}} \quad (5.56) \quad (\rightarrow \text{Effetto Magnus})$$

$$\Rightarrow \vec{L} = \rho v_{\infty} \Gamma \hat{j}$$

Problema del profilo alare portante

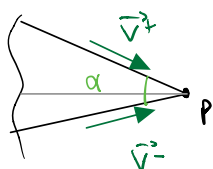


$$\begin{cases} \nabla^2 \Phi = 0 \\ 1^a \left\{ \begin{array}{l} \vec{v} \cdot \vec{n} = \nabla \Phi \cdot \vec{n} = 0 \text{ (a parete)} \\ \vec{v}_\infty = \nabla \Phi_\infty \text{ (in campo lontano)} \end{array} \right. \end{cases} \begin{array}{l} \text{condizioni} \\ \text{al contorno} \end{array}$$

imponendo la 3^a:

3^a ∇ condizione di Kutta : regolarità della corrente al bordo di fuga.

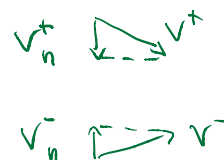
I) bordo di fuga ad angolo finito



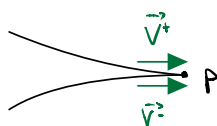
$\alpha > 0$: al limite della corda ($x=c-\epsilon$)

$$\boxed{v_n^+ \neq v_n^-} \Rightarrow \text{P punto di arresto}$$

\uparrow in particolare, v_n^+ opposto a $v_n^- \Rightarrow$ discontinuità



II) bordo di fuga a cuspid



$\alpha = 0$: al limite della corda ($x=c-\epsilon$)

$$v^+ \parallel v^- \xrightarrow{\text{Bernoulli}} \begin{cases} p^+ + \frac{1}{2} \rho v^+{}^2 = p^- + \frac{1}{2} \rho v^-{}^2 \\ p^+ = p^- \text{ (continuità)} \end{cases} \Rightarrow \boxed{v^+ = v^-}$$

Circolazione d'aria iniziale equivalente a vortice (Γ) e circolazione d'aria dopo il "moto" di P_2 equivalente a vortice ($-\Gamma$).

oss.iii) durata del transitorio $\Delta t \sim \frac{L}{v_\infty}$, L caratteristica (es: cordo)
dell'ordine

\Rightarrow Dopo l'allontanamento del vortice, gli effetti della viscosità sono di nuovo trascurabili \rightarrow soddisfatte le condizioni per studiare il fluido come inviscido.

Condizione di Kutta fa tener conto degli effetti di viscosità anche nel caso di fluido inviscido (quindi, se il fluido non fosse viscoso, non ci sarebbe L)