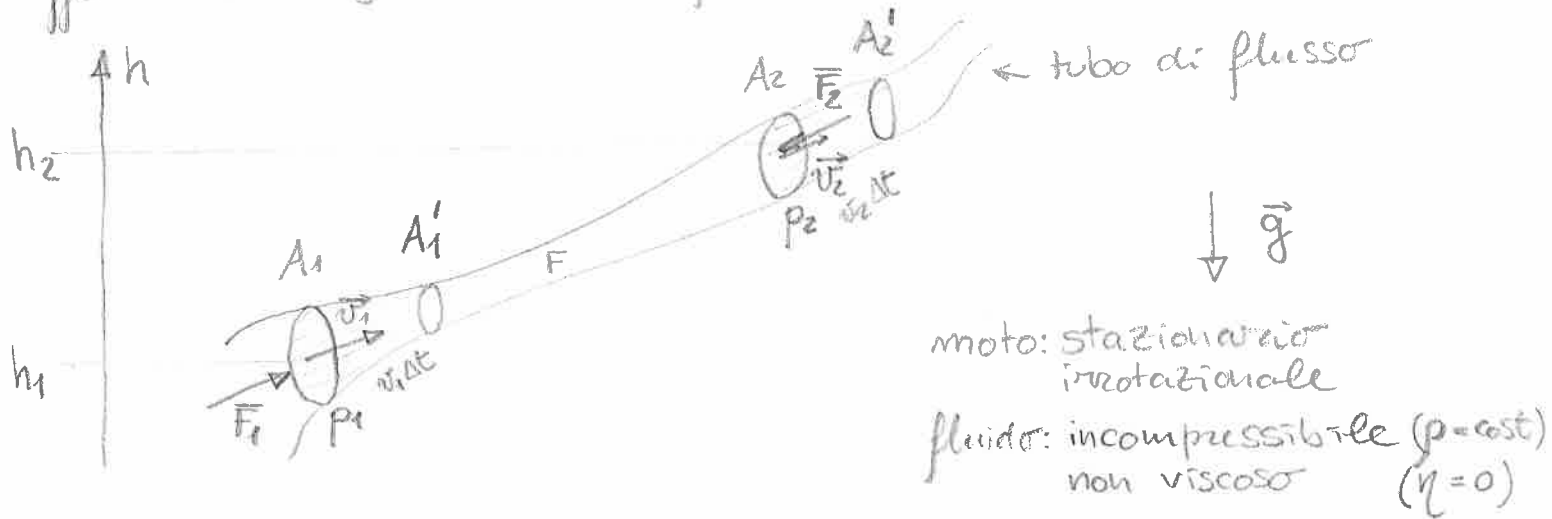


LEZIONE 4.3: TEOREMA DI BERNOULLI ED APPLICAZIONI (#19)

4.3.1 Teorema di Bernoulli

Di nuovo consideriamo un tubo di flusso, come quando abbiamo ricavato l'equazione di continuità (\rightarrow pag. 81). Questa volta però rivolgiamo la nostra attenzione all'effetto della gravità, della forza peso:



\rightarrow Di nuovo osservo il moto del fluido tra t e $t + \Delta t$.
 \rightarrow Quali forze agiscono sul volume di fluido compreso tra...

A_1 e A_2 all'istante t
 A_1' e A_2' all'istante $t + \Delta t$ } \bar{e} lo stesso! ... ?
 LO CHIAMO FLUIDO F

- Forze di superficie: \vec{F}_1 ed \vec{F}_2 , normali ad A_1 ed A_2
 (il fluido è non viscoso e quindi non può sostenere sforzi di taglio)
 \vec{F}_1 ed \vec{F}_2 sono esercitate dal fluido esterno al volume considerato.
 Per lo stesso motivo non vi possono essere forze di superficie sulle pareti laterali

- Forza di volume: la gravità

\rightarrow Per l'equazione di continuità si ha:

$$\Delta m_1 = \rho \Delta V_1 = \rho A_1 v_1 \cdot \Delta t = \Delta m_2 = \rho \Delta V_2 = \rho A_2 v_2 \cdot \Delta t$$

\rightarrow Applico il teorema delle forze vive (dell'energia cinetica)

$$L = \Delta K$$

$$L_S + L_V = \Delta K$$

lavoro forze di superficie \leftarrow lavoro forze di volume

$$\begin{aligned}
 \bullet L_S &= \vec{F}_1 \cdot \Delta \vec{x}_1 + \vec{F}_2 \cdot \Delta \vec{x}_2 \\
 &\stackrel{!}{=} p_1 A_1 v_1 \Delta t - p_2 A_2 v_2 \Delta t \\
 &\stackrel{!}{=} (p_1 \Delta V_1 - p_2 \Delta V_2) = (p_1 - p_2) \cdot \Delta V
 \end{aligned}$$

- L_V : notiamo che il fluido F tra t e $t + \Delta t$:
 - acquisisce ΔV_2 a quota h_2
 - perde ΔV_1 a quota h_1
 - resta uguale nel tratto tra A_1' ed A_2

$$\begin{aligned}
 \text{Quindi: } L_V &= -\Delta V g \quad (\leftarrow \text{variazione en. potenziale gravitazionale!}) \\
 &\stackrel{!}{=} -(\Delta m_2 g h_2 - \Delta m_1 g h_1) \\
 &\stackrel{!}{=} (\Delta m_1 h_1 - \Delta m_2 h_2) g \\
 &\stackrel{!}{=} \Delta m g (h_1 - h_2) \\
 &\stackrel{!}{=} \rho \Delta V g (h_1 - h_2)
 \end{aligned}$$

- ΔK : come per L_V , notiamo che il fluido F tra t e $t + \Delta t$:
 - acquisisce Δm_2 a velocità \vec{v}_2
 - perde Δm_1 a velocità \vec{v}_1
 - resta uguale nel tratto tra A_1' e A_2

$$\begin{aligned}
 \text{Quindi: } \Delta K &= \frac{1}{2} \Delta m_2 v_2^2 - \frac{1}{2} \Delta m_1 v_1^2 \\
 &\stackrel{!}{=} \frac{1}{2} \Delta m (v_2^2 - v_1^2) = \frac{1}{2} \rho \Delta V (v_2^2 - v_1^2)
 \end{aligned}$$

Mettendo tutto assieme:

$$L_S + L_V = \Delta K$$

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

$$\boxed{p_1 + \rho g h_1 + \frac{1}{2} \rho v_1^2 = p_2 + \rho g h_2 + \frac{1}{2} \rho v_2^2}$$

Poiché A_1 e A_2 sono generici, questo implica:

$$\boxed{p + \rho g h + \frac{1}{2} \rho v^2 = \text{cost}}$$

o anche

$$\frac{p}{\rho g} + h + \frac{1}{2g} v^2 = \text{cost}$$

↑
altezza piezometrica

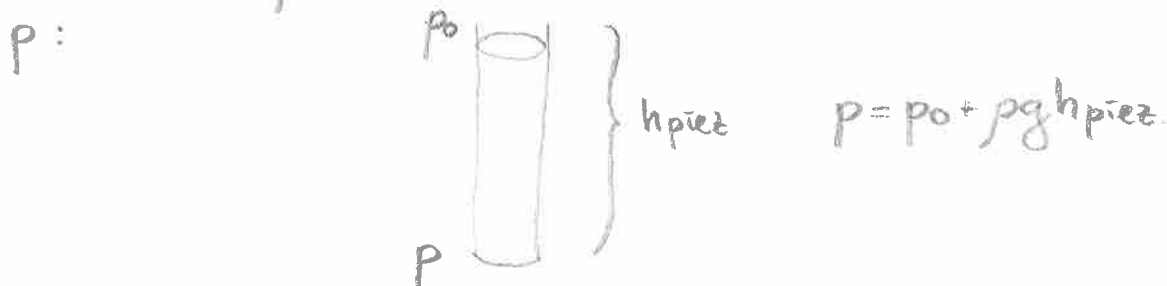
↑
altezza cinetica

Note: • se il fluido è in quiete ($v_1 = v_2 = 0$) si ritrova Stevino: *

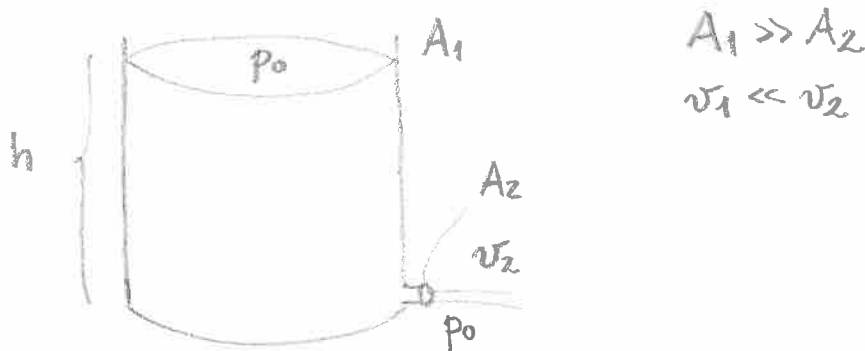
$$p_1 + \rho g h_1 = p_2 + \rho g h_2$$

$$p_1 = p_2 + \rho g (h_2 - h_1)$$

- l'altezza piezometrica $h_{piez} = \frac{p}{\rho g}$ è l'altezza di una colonna di fluido alla cui base si ha la pressione (relativa) p :



- l'altezza cinetica $h_{cin} = \frac{v^2}{2g}$ è l'altezza di una colonna di fluido alla cui base il fluido esce con velocità v (teorema di Torricelli)



Applico Bernoulli tra A_1 e A_2 :

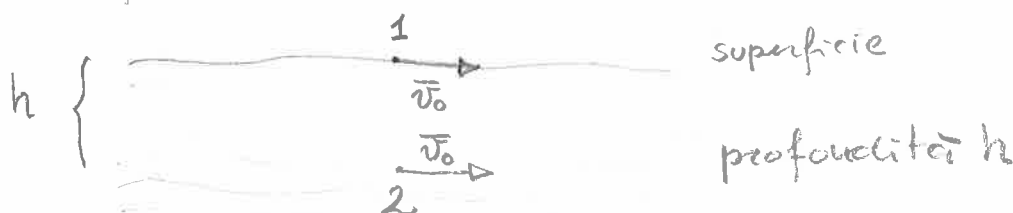
$$p_0 + \rho g h + \frac{1}{2} \rho v_1^2 = p_0 + \frac{1}{2} \rho v_2^2$$

$$\frac{1}{2} \rho (v_2^2 - v_1^2) \approx \frac{1}{2} \rho v_2^2 = \rho g h$$

$$v_2^2 = 2gh$$

$$v = \sqrt{2gh}$$

* In realtà si ritrova Stevino anche se $v_1 = v_2 \neq 0$
 Ad es. in un fiume che scorre con $\vec{v}(x, y, z) = \vec{v}_0$ in ogni punto:



Applico Bernoulli tra 1 e 2

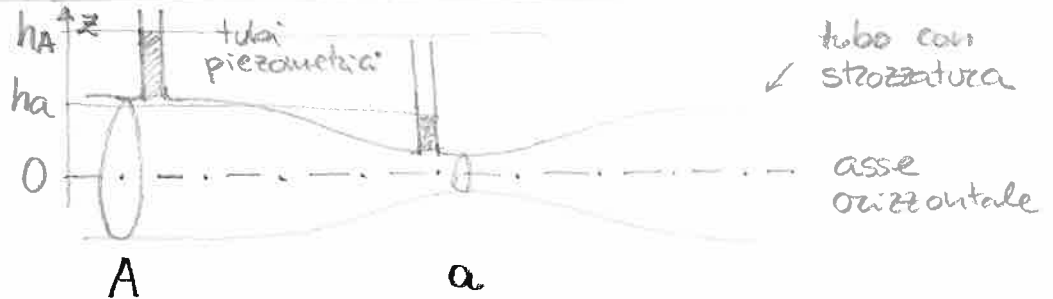
$$p_1 + \rho g h_1 + \frac{1}{2} \rho v_0^2 = p_2 + \rho g h_2 + \frac{1}{2} \rho v_0^2$$

$$p_2 = p_1 + \rho g (h_1 - h_2)$$

$$p_2 = p_1 + \rho g h$$

4.32 Applicazioni del teorema di Bernoulli

Tubo di Venturi



Il fluido risale nei tubi piezometrici per un'altezza $h = \frac{p}{\rho g}$
 Applico l'eq. di continuità e Bernoulli tra A ed a:

$$\begin{cases} A v_A = a v_a \\ \frac{p_A}{\rho g} + z_A + \frac{v_A^2}{2g} = \frac{p_a}{\rho g} + z_a + \frac{v_a^2}{2g} \end{cases} \quad z_A = z_a = 0$$

$$\begin{cases} v_a = \frac{A}{a} v_A \\ \frac{1}{2g} \left(v_A^2 - \frac{A^2}{a^2} v_A^2 \right) = \frac{p_a}{\rho g} - \frac{p_A}{\rho g} \end{cases}$$

$$v_A^2 \left(\frac{A^2}{a^2} - 1 \right) = 2g (h_A - h_a)$$

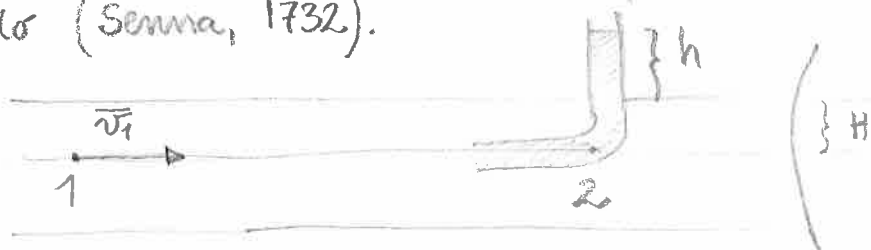
$$v_A = \sqrt{\frac{2g}{\frac{A^2}{a^2} - 1}} \cdot \sqrt{h_A - h_a} = \text{cost} \cdot \sqrt{h_A - h_a}$$

↑
costante che dipende soltanto da g e dalla forma del tubo

⇒ se espongo il tubo di Venturi ad un flusso di un fluido (ad es. immergendolo in un fiume) misuro $(h_A - h_a)$ e ricavo immediatamente una misura di v_A , velocità con cui il fluido entra nel tubo → velocità del fluido

Tubo di Pitot

Alternativa al tubo di Venturi per misurare la velocità di un fluido (Senna, 1732).



vedi * ↓
tra parentesi perché
il risultato non dipende
da H

Il fluido che entra nel tubo si ferma.

Applico Bernoulli tra 1 e 2:

$$p_1 + \frac{1}{2} \rho v_1^2 + h_1 = p_2 + \frac{1}{2} \rho v_2^2 + h_2$$

$$h_1 = h_2 \\ v_2 = 0$$

$$\frac{1}{2} \rho v_1^2 = p_2 - p_1 = \rho g h$$

Da cui

$$v_1^2 = 2gh \\ v_1 = \sqrt{2gh}$$

La sostituzione dell'eq. di Bernoulli con le altezze rende l'interpretazione fisica ancora più immediata:

$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{v_1^2}{2g} = \frac{p_2}{\rho g}$$

$$h_{piez_1} + h_{cin_1} = h_{piez_2}$$

In pratica, in 2 h_{cin_1} viene "convertita" in h_{piez} e costituisce la differenza: $h_{cin_1} = h_{piez_2} - h_{piez_1} = h$

* Che $p_2 - p_1 = \rho g h$ è evidente per studenti "esperti".

Se non dovesse essere evidente, lo si può facilmente dimostrare:

$$p_1 = p_{atm} + \rho g H \quad (\text{vedi * a pag. 85})$$

$$p_2 = p_{atm} + \rho g (h + H)$$

$$p_2 - p_1 = p_{atm} + \rho g (h + H) - (p_{atm} + \rho g H)$$

$$= p_{atm} + \rho g h + \rho g H - p_{atm} - \rho g H \\ = \rho g h$$