

IDRODINAMICA_B

Esercitazioni del corso di Fondamenti di idraulica

Dott.Ing. Gabriella Petaccia

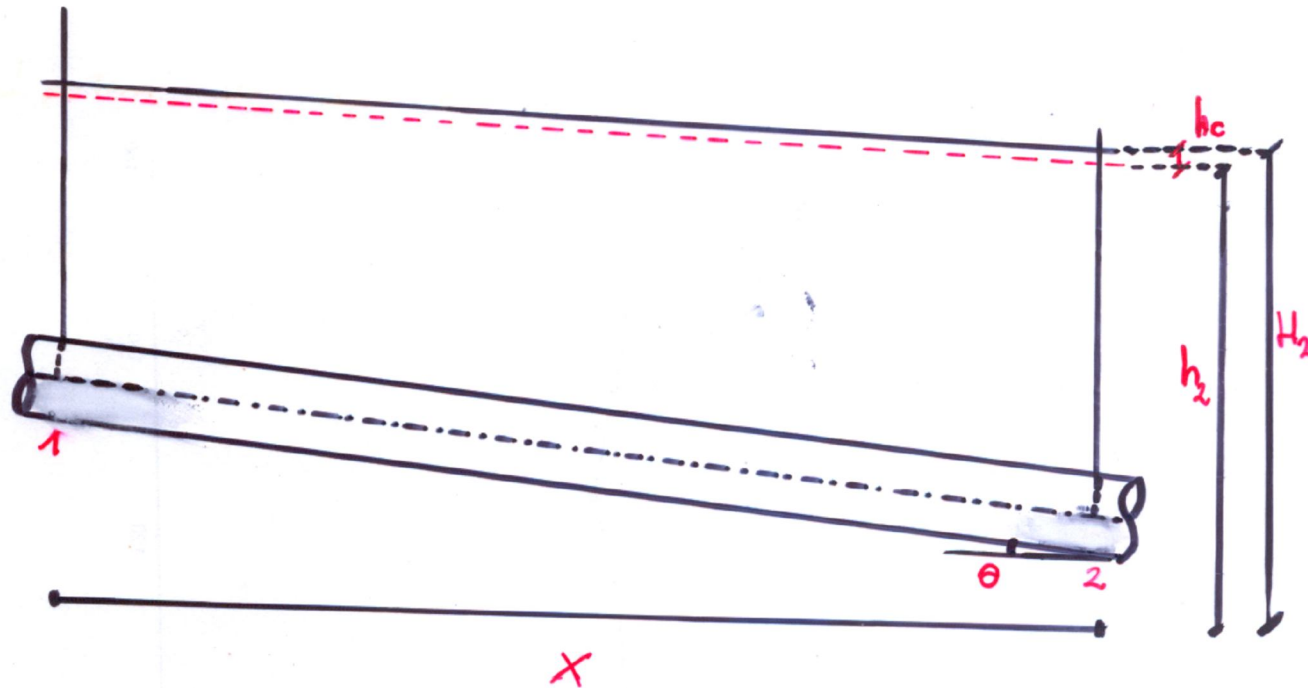
petaccia@unipv.it



Università degli Studi di Pavia

Dipartimento di Ingegneria Idraulica e Ambientale

IDRODINAMICA B: ES. 1B : Moto Uniforme :
regimi di correnti



DATI

- D = diametro del condotto
- h_1 = quota del menisco nel piezometro 1
- h_2 = quota del menisco nel piezometro 2
- X = distanza fra le sezioni 1 e 2
- θ = inclinazione della condotta
- Q = portata nel condotto
- ν = viscosità cinematica dell'acqua

SOLUZIONE

$$L = \frac{X}{\cos \theta} = \text{lunghezza delle condotte tra le sezioni 1 e 2}$$

$$A = \text{Area della sezione} = \frac{\pi D^2}{4}$$

$$U = \text{Velocità media del condotto} = \frac{Q}{A}$$

$$h_c = \text{altezza cinetica} = \frac{U^2}{2g}$$

$$H_1 = \text{carico Totale nella sezione 1} = h_1 + h_c$$

$$H_2 = \text{carico Totale nella sezione 2} = h_2 + h_c$$

→ Ammettiamo costante la perdita di carico unitaria

$$J = \frac{H_1 - H_2}{L} = \text{Caricamento}$$

$$f = \text{n° indice di resistenza della formula di Darcy-Weisbach} = \frac{J \cdot 2g \cdot D}{U^2}$$

$$Re = \text{n° di Reynolds} = \frac{D \cdot U}{\nu}$$

ITAG

$$u^* = \text{velocità di attrito} = \frac{1}{2} \sqrt{g D J}$$

A) Ipotesi di regime puramente turbolento

Assegnando alla sabbina significativa un valore di coefficiente $\rightarrow K_S = \dots$

$$f = \text{n° indice di resistenza} = \frac{1}{\left(2 \log_{10} \left(\frac{D}{2K_S} \right) + 1.74 \right)^2}$$

eq. Prandtl-von Kármán

$$E = \text{errore} = F_A - F$$

\rightarrow Si esegue la ricerca obiettivo imponendo $E = 0$ cambiando il valore di K_S .

$$Re^* = \text{n° Reynolds di strito} = \frac{K_S \cdot u^*}{\nu}$$

L'ipotesi di regime puramente turbolento è verificata se e solo se $Re^* > 70$:

se ($Re^* > 70$, "verificate", "non verificate") 1B/2

In questo caso $Re^* < 70$ quindi l'ipotesi di regime puramente turbolento non è verificata.

B) Ipotesi di regime turbolento misto

K_s = valore di tentativo alla scabrezza significativa

f = n° indice di resistenza
eq. Churchill e Barr $= 0.25 \left[-\log_{10} \left(\frac{1.65}{Re^{0.9}} + \frac{K_s}{3.710} \right) \right]^{-2}$

e = errore = $F - F_0$

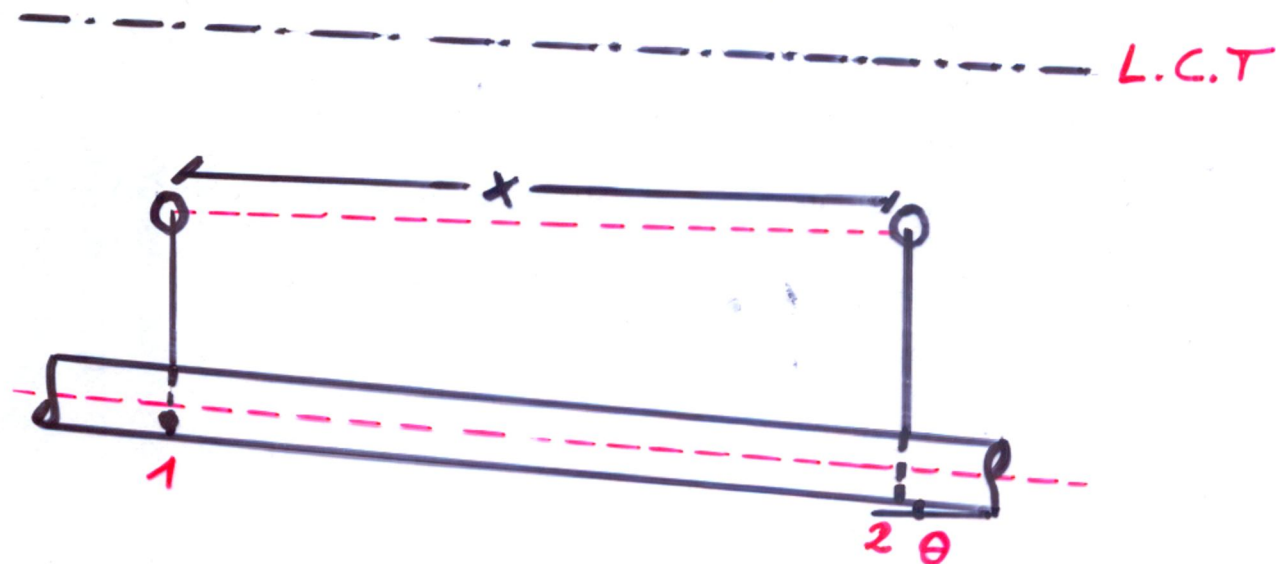
→ Ricerca di ottimo: si pone $e = 0$ calcolando K_s .

Re^* = n° Reynolds di attrito = $\frac{K_s \cdot U^*}{\nu}$

L'ipotesi di regime turbolento misto è verificata se $5 < Re^* < 70$ → In questo caso è verificata.

SE $(5 < Re^*, Re^* < 70)$, "verificata", "non verificata"

ES. 2B : MOTO UNIFORME : Calcolo della portata



DATI

La portata che scorre nel condotto è **INCOGNITA**.
Nelle sezioni 1 e 2 la corrente è **profondamente**
variata.

D	x	v
P_1	θ	γ
P_2	K_3	

SOLUZIONE

$$L = \text{lunghezza delle condotte tra sez. 1 e sez. 2} = \frac{X}{\cos \theta}$$

Ipotesi di perdite di carico unitarie costanti:

$$J = \frac{\Delta H}{L} = \frac{H_1 - H_2}{L}$$

$$H_1 = \text{carico Tot. sez. 1} = h_a + \frac{U_1^2}{2g}$$

$$h_1 = h_a + \frac{h \cdot 1000}{r}$$

$$H_2 = \text{carica Tot. sec. 2} = h_2 + \frac{U_2^2}{2g}$$

$$h_2 = z_2 + \frac{P_2 \cdot 1000}{\gamma}$$

$$\rightarrow J = \frac{\left(z_1 + \frac{P_1 \cdot 1000}{\gamma} + \frac{U_1^2}{2g} \right) - \left(z_2 + \frac{P_2 \cdot 1000}{\gamma} + \frac{U_2^2}{2g} \right)}{L}$$

$z_1 = z_2 \rightarrow$ Le quote dei centri olei dei due manometri metallici sono le stesse

$U_1 = U_2 \rightarrow$ il tubo e' prismatico quindi
 $A = \text{cost.}$ Inoltre $Q = \text{cost}$

$$\rightarrow J = \frac{(P_1 - P_2) \cdot 1000}{L \cdot \gamma}$$

$$A = \frac{D^2}{4} \pi$$

/ ipotesi di moto laminare :

$$Q = \text{portata con formula di POISEUILLE} = \frac{p \cdot \pi \cdot J}{8 \nu} r_0^4 =$$

$$= \frac{p \pi \cdot J}{8 \nu} \left(\frac{D}{2} \right)^4$$

$$U = \text{velocità media} = \frac{Q}{A}$$

$$Re = \frac{D \cdot U}{\nu} = \text{n° di Reynolds}$$

$$f = \text{indice di resistenza} = \frac{64}{Re}$$

Poiché $Re > 2100$ l'ipotesi di moto laminare non è verificata.

Ipotesi di moto turbolento in tubo liscio:

Assegniamo un valore di Tentativo al n° indice di resistenza $f^* \rightarrow 0 < f^* < 1$

U = velocità media
Formula Darcy-Weisbach $= \sqrt{\frac{2 \rho \cdot J \cdot D}{f}}$

$Q = U \cdot A$

$Re = \frac{D \cdot U}{\nu}$

f = indice resistenza formula di Prandtl $= \frac{1}{(2 \log_{10} (Re \cdot f^{1/2}) - 0.8)^2}$

$\epsilon = \frac{f - f^*}{f}$ \rightarrow poniamo $\epsilon = 0$ calcolando f^*
attraverso RICERCA OBIETTIVA

U^* = velocità di attrito $= \frac{1}{2} \sqrt{f D J}$

$$Re^* = \text{n° di Reynolds di attrito} = \frac{K_s \cdot u^*}{L}$$

L'ipotesi di moto turbolento in tubo liscio è verificata se $Re^* < 5 \rightarrow$ in questo caso è verificata e $Re > 2100 \rightarrow$

ES. 3B : EFFETTO DELLA VISCOSITA'

DATI

D

h = quota menisco
piezometro

h_p = quota menisco
pitometro

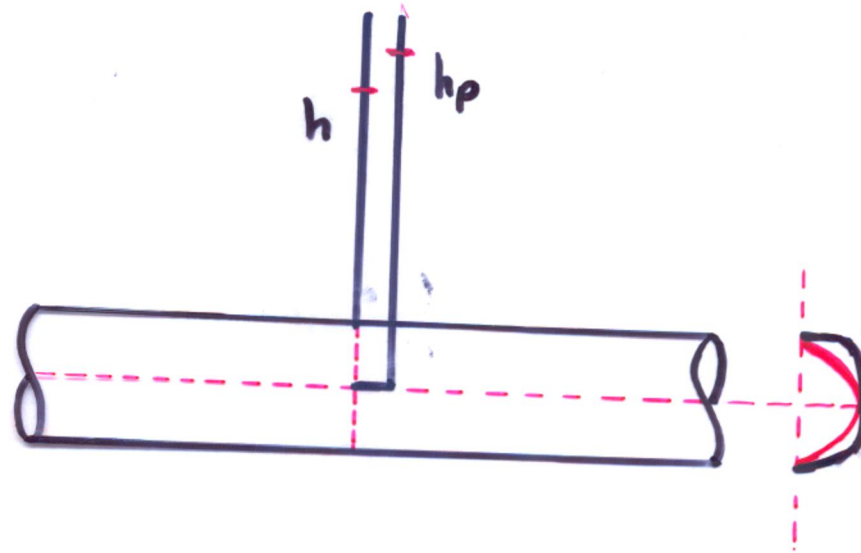
K_s

ν_L

γ_L

γ_a

γ_e



→ Calcolare la portata che scorre nel condotto nei casi
in cui scorre:

- a) olio lubrificante
- b) acqua

SOLUZIONE

A : Area sezione del
condotto $= \pi \frac{D^2}{4}$

Dalla lettura del pitometro e del piezometro ricaviamo la velocità in memoria:

$$U_0 \rightarrow (h_p - h) = \frac{U^2}{2g} \rightarrow U_0 = \sqrt{2g \cdot (h_p - h)}$$

Ipotesi di moto laminare.

$$U(r) = \frac{gJ}{4\nu} (r_0^2 - r^2) \rightarrow \text{il valore max lo si ha in memoria: } r=0$$

$$U_0 = \frac{gJ}{4\nu} \left(\frac{D}{2}\right)^2 = \frac{gJ D^2}{16\nu}$$

Dalla formula di **POISEUILLE** ricaviamo la portata:

$$\begin{aligned} Q &= \frac{g \pi J}{8\nu} \cdot r_0^4 = \frac{g \pi J}{8\nu} \left(\frac{D}{2}\right)^4 = \frac{g \pi J}{8\nu} \cdot \frac{D^4}{16} = \\ &= \frac{g \pi J}{16\nu} \cdot \frac{\pi D^2}{8} = U_0 \cdot \frac{\pi D^2}{8} \end{aligned}$$

$$U = \text{velocità media} = \frac{Q}{A}$$

$$Re = \frac{D \cdot U}{\nu}$$

L'ipotesi di moto *laminare* è verificata se $Re > 2100$.
In questo caso non è verificata né per l'olio né per l'acqua.

Ipotesi di moto turbolento in condotto liscio

Assegniamo un valore di Tentativo alla velocità di attrito U^* .

Troviamo quindi U^* dall'equazione del profilo di velocità:

$$U = \frac{U^*}{5.75 \log_{10} \left(\frac{y \cdot U^*}{\nu} \right) + 5.5}$$

per $y = r_0 = \frac{D}{2}$ $U = U_0 \rightarrow$ velocità in massima

$$U_1^* = \frac{U_0}{5.75 \log_{10} \left(\frac{D U^*}{2\nu} \right) + 5.5} \quad \text{di tentativo}$$

$$ex = \frac{U_1^* - U^*}{U^*} \rightarrow \text{poniamo } ex = 0 \text{ cambiando } U^* \text{ di tentativo con la RICERCA OBIETTIVO.}$$

$$U = \text{velocità media} = U^* \left(5.75 \log_{10} \left(\frac{D}{2} \cdot \frac{U^*}{\nu} \right) - 1.75 \right)$$

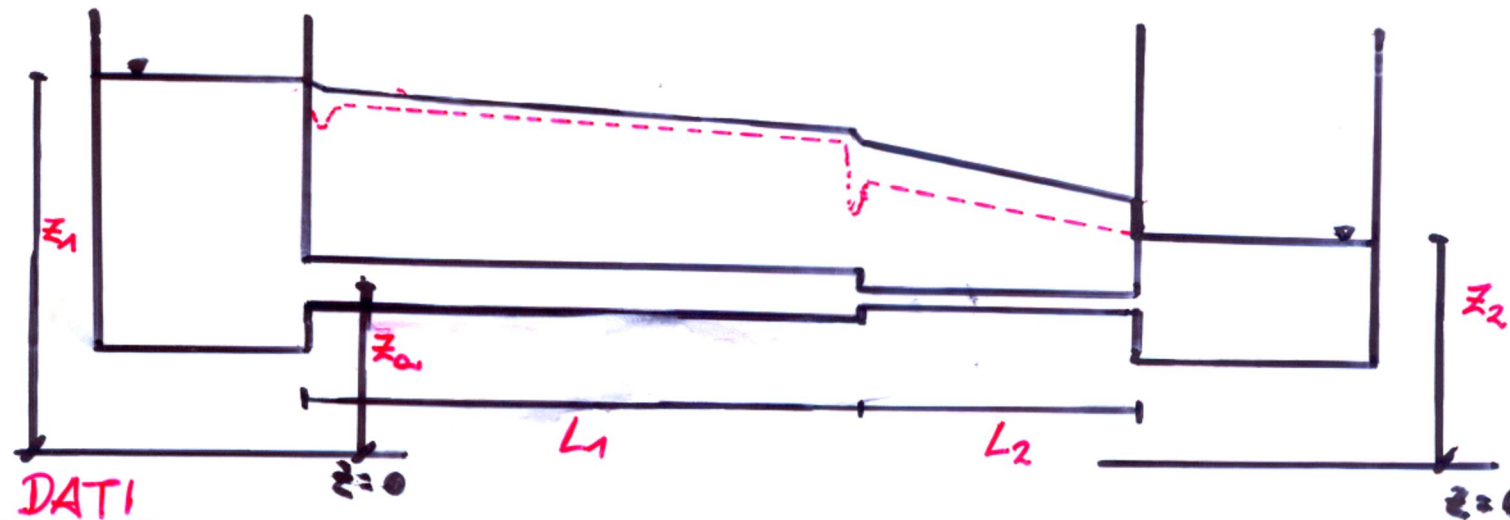
$$Q = \text{portata} = U \cdot A$$

$$Re = \frac{DU}{\nu}$$

$$Re^* = \frac{K_s \cdot U^*}{\nu}$$

// regime turbolento in tubo liscio è verificato se $Re^* < 5$ e $Re > 2100 \rightarrow$ l'ipotesi è verificata

ES. 48: PORTATA TRA DUE SERBATOI



DATI

z_1 z_2 z_a D_1 D_2 L_1 L_2 K_f ν γ C_c

SOLUZIONE

Δz = differenza di quota tra le superfici dei serbatoi = $z_1 - z_2$

$$A_1 = \text{area tubazione 1} = \frac{\pi D_1^2}{4}$$

$$A_2 = \text{area tubazione 2} = \frac{\pi D_2^2}{4}$$

Imponiamo un valore di Tentativo di Q

$$U_1 = \text{velocità media della corrente : } \frac{Q}{A_1} \\ \text{nella Tubazione 1}$$

$$U_2 = \text{velocità media della corrente} = \frac{Q}{A_2} \\ \text{nella Tubazione 2}$$

$$\text{Rapporto tra le aree} = \frac{A_2}{A_1} = 0.64$$

$$K = \text{coeff. riduttore delle perdite} \rightarrow F\left(\frac{A_2}{A_1}\right) \\ \text{al restringimento}$$

Tabella pag. 53 delle dispersioni:

A_2 / A_1	0.6	0.7
K	0.21	0.13

$$K = \frac{(0.64 - 0.6)}{(0.7 - 0.6)} \cdot (0.13 - 0.21) + 0.21 = 0,178$$

$$\Delta H_L = \text{perdite localizzate dell'intero sistema} = \Delta H_{\text{imbocco}} + \Delta H_{\text{restr.}} + \Delta H_{\text{sbocco}} =$$

$$= 0.5 \frac{U_1^2}{2f} + K \frac{U_2^2}{2f} + \frac{U_2^2}{2f}$$

Ipotesi di moto turbolento puro

K_S / D_1 = scabrezza relativa tubazione 1

K_S / D_2 = scabrezza relativa Tubazione 2

F = indice di resistenza della Tubazione

$$= \frac{1}{\left(2 \log_{10} \left(\frac{D}{2K_S} \right) + 1.74 \right)^2}$$

J = cadute della tubazione

$$= \frac{F}{D} \frac{U^2}{2f}$$

ΔH_D = perdite distribuite dell'intero sistema

$$= J_1 L_1 + J_2 L_2$$

ΔH_{TOT} = perdite di carico complessive dell'intero sistema

$$= \Delta H_D + \Delta H_L$$

Si imposta la ricerca obiettivo in modo tale da avere $\Delta H_{TOT} = \Delta z$ cambiando la Q .

$$\varepsilon\% = \frac{\Delta H_{TOT} - \Delta z}{\Delta z} \cdot 100 = 0 \rightarrow \text{cambiando } Q$$

$$u_* = \text{velocità di attrito nella Tubazione} = \frac{1}{2} \sqrt{f D J}$$

$$Re_* = \text{n° Reynolds d'attrito nella Tubazione} = \frac{K_s \cdot u_*}{\nu}$$

→ L'ipotesi di moto turbolento è verificata se $Re_* > 70$ in entrambe le Tubazioni.

$$H_1 = \text{carico alla sezione controllo di imbocco} = z_1 - 0.1 \frac{u_1^2}{2g}$$

$$y_1 = \text{quota piezometrica alla sezione contratta di imbocco} = H_1 - \frac{V_c^2}{2g} =$$

$$= H_1 - \frac{[Q / (\rho \cdot A_1)]^2}{2g}$$

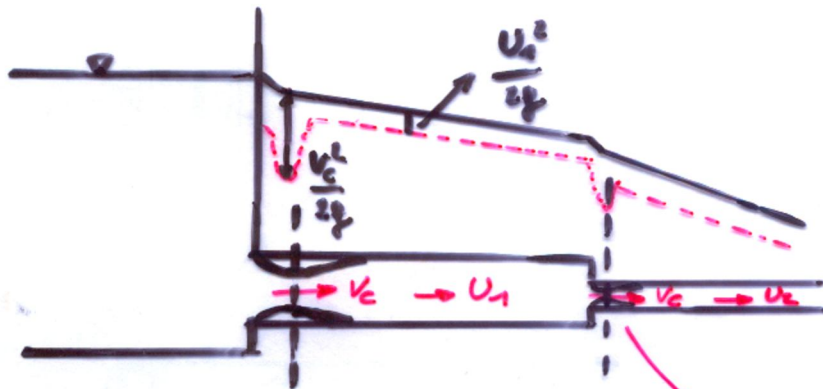
$$P_1 = \text{pressione nel centro della sezione contratta di imbocco} = (y_1 - z_c) \cdot \frac{\gamma}{1000}$$

$$H_2 = \text{carico alla sezione contratta del restringimento} = z_1 - 0.5 \frac{V_1^2}{2g} - J_1 L_1$$

$$y_2 = \text{quota piezometrica alla sezione contratta del restringimento} = H_2 - \frac{V_c^2}{2g} =$$

$$= H_2 - \frac{[Q / (A_2 \cdot C)]^2}{2g}$$

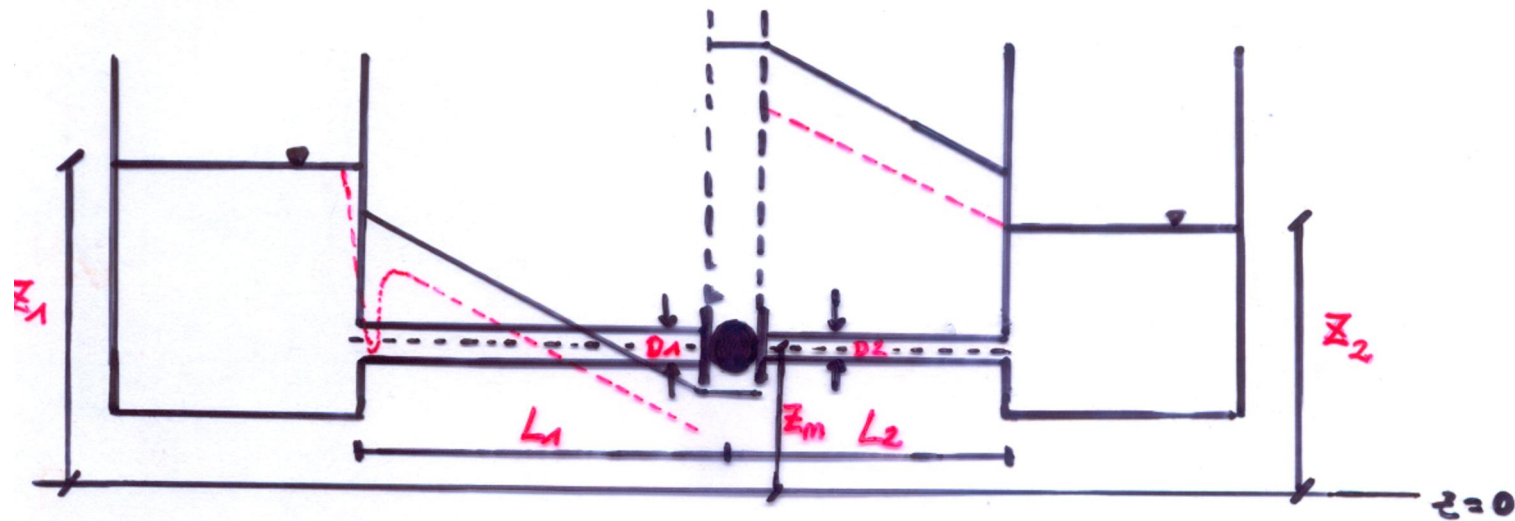
P_2 = pressione centro delle
 sezione contratta del
 restringimento = $(y_2 - e_c)^2 \cdot \frac{\rho}{1000}$



qui si ha perdita
 di carico sia nelle
 contrazioni che
 nell'espansione

qui la perdita di carico
 si ha solo nell'espansione
 della vena

E5: 5B: Pompa tra due serbatoi



DATI

z_1 z_2 z_m Q D_1 D_2 L_1 L_2 K_s η NPSH t
 ρ ν γ

SOLUZIONE

$$A_1 = \text{area Tubazione 1} = \pi \frac{D_1^2}{4}$$

$$A_2 = \text{area Tubazione 2} = \pi \frac{D_2^2}{4}$$

$$U_1 = \text{velocità media della corrente nella Tubazione 1} = \frac{Q}{A_1}$$

$$U_2 = \text{velocità media della corrente nella Tubazione 2} = \frac{Q}{A_2}$$

$$\Delta H_{L1} = \text{perdite localizzate di imbreccia serbatoio 1 - Tub. 1} = 0.5 \frac{U_1^2}{2g}$$

$$\Delta H_{L2} = \text{perdite localizzate di sbocco Tubazione 2 - Tub. 2} = \frac{U_2^2}{2g}$$

Ipotesi di moto turbolento puro

$$K_s / D = \text{scabrezza relativa}$$

$$f = \text{indice di resistenza} = \frac{1}{\left[2 \log_{10} \left(\frac{D_0}{2K_S} \right) + 1.74 \right]^2}$$

$$J = \text{coefficiente della tubazione} = \frac{f}{D} \frac{U^2}{2g}$$

$$\Delta H_{D1} = \text{perdite di carico distribuite tubazione 1} = J_1 L_1$$

$$\Delta H_{D2} = \text{perdite di carico distribuite tubazione 2} = J_2 L_2$$

$$H_A = \text{carico Totale alla Flangia di aspirazione} = z_1 - \Delta H_{L1} - \Delta H_{D1}$$

$$H_M = \text{carico Totale alla Flangia di mandata} = z_2 + \Delta H_{L2} + \Delta H_{D2}$$

$$\Delta H_p = \text{prevalenza della pompa} = H_M - H_A$$

P_A = potenza della pompa: $\frac{\gamma \cdot Q \cdot \Delta H_p}{\eta \cdot 1000}$

h_i = quota piezometrica
alla flangia di immissione = $H_a - \frac{U_1^2}{2g}$

P_D^* / γ = pressione disponibile in colonna d'acqua =
assoluta

= $h_i + 10.33 - z_H - \frac{P_v \cdot 1000}{\gamma} < NPSH$



NPSH non è
rispettato