

HYDROSTATYKA – ciecz znajduje się w stanie względnego spoczynku.

Ciśnienie – naprężenie ściskające spowodowane działaniem siły normalnej (siła parcia, siła nacisku) (p jest *SKALAREM*)

Średnie ciśnienie hydrostatyczne – $\Delta P / \Delta A$

Ciśnienie w punkcie $p = \lim_{\Delta A \rightarrow 0} \frac{\Delta P}{\Delta A} = \frac{dP}{dA}$

Parcie hydrostatyczne – siła normalna, siła powierzchniowa jaką wywiera ciecz na powierzchnię zanurzoną w cieczy (P jest *WEKTOREM*)

JEDNOSTKI CIŚNIENIA		Pascal	atmosfera techniczna	atmosfera fizyczna	mm słupa rtęci	mm słupa wody	bar
		Pa	at	atm	mm Hg	mm H ₂ O	bar
1	Pa	1	1,0197E-05	9,8692E-06	0,007501	0,101937	1,0000E-05
1	at	98066,500	1	0,967841	735,561273	9996,585117	0,980665
1	atm	101325,000	1,033227	1	760,002100	10328,746177	1,013250
1	mm Hg	133,322	0,001360	0,001316	1	13,590418	0,001333
1	mm H ₂ O	9,810	0,000100	0,000097	0,073581	1	0,000098
1	bar	100000,000	1,019716	0,986923	750,063755	10193,679918	1

Jednostki ułamkowe

decy d	1,0E-01
centy c	1,0E-02
mili mPa	1,0E-03
mikro μ	1,0E-06
nano n	1,0E-09

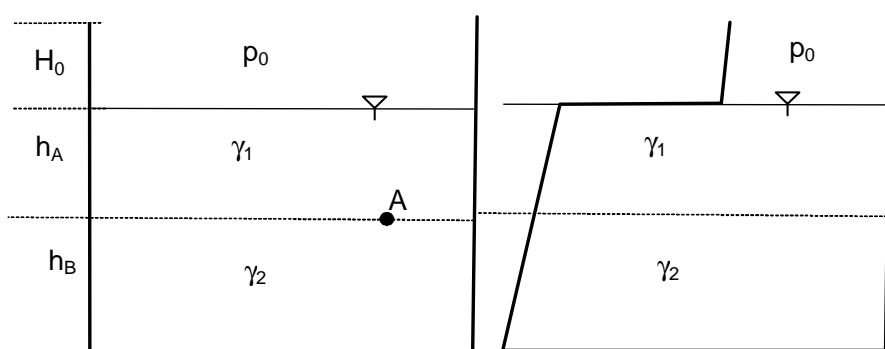
Jednostki wielokrotne

deka da	1,0E+01
hekto hPa	1,0E+02
kilo k	1,0E+03
mega M	1,0E+06
giga G	1,0E+09
tera T	1,0E+12

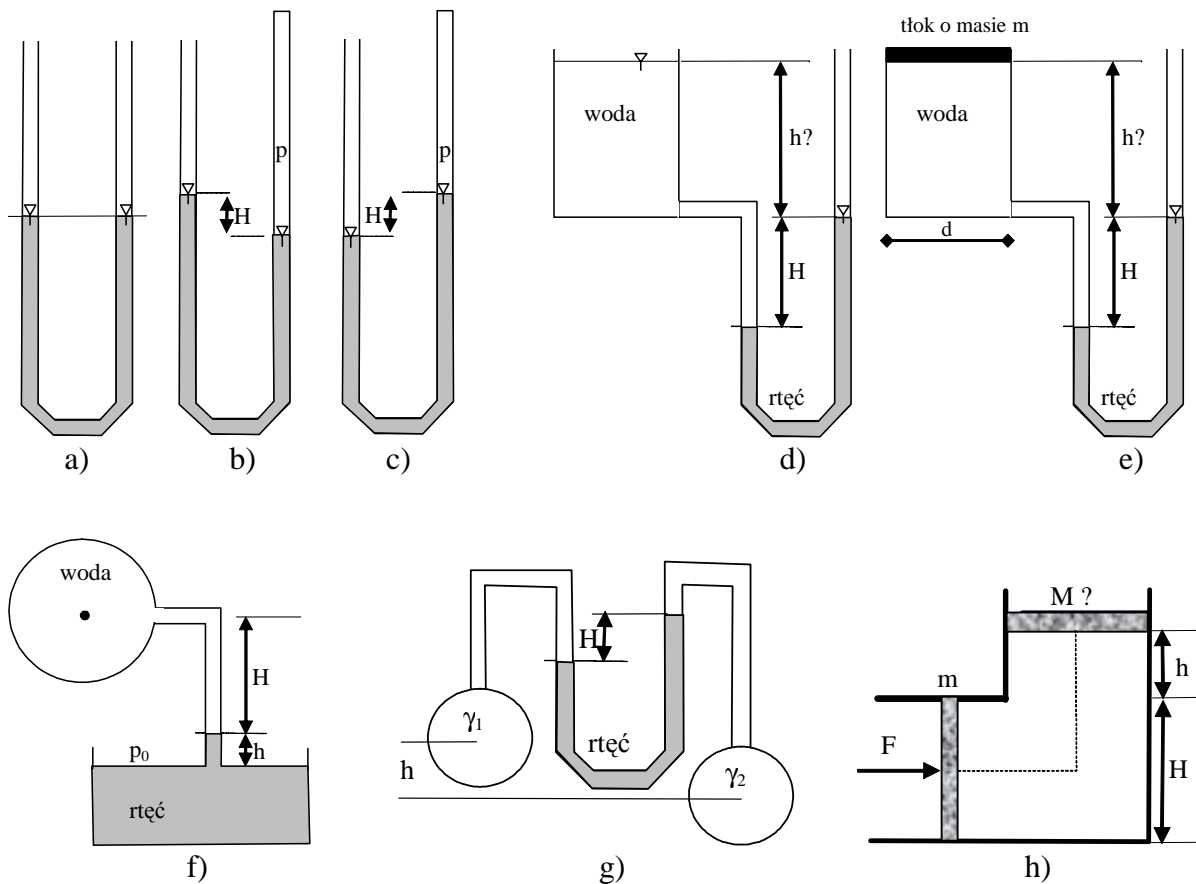
1 Rozkład ciśnienia na ściankę

Prawo Eulera $p_x = p_y = p_z = p$

Ciśnienie w punkcie A nieruchomej cieczy opisuje równanie hydrostatyki: $p_A = p_0 + \gamma_1 h_A$



2 Prawo naczyń połączonych – jednakowe ciśnienie na poziomej płaszczyźnie



Manometr (d, e); wakuometr (f); manometr różnicowy (g); tłoki (h)

Obliczanie parcia (naporu) hydrostatycznego (kierunek, zwrot, wartość siły parcia)

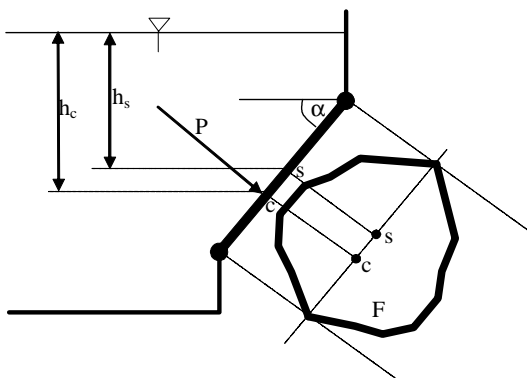
Kierunek – prostopadły do powierzchni

Zwrot – wynika z kierunku działania siły;

Wartość – objętość bryły, jaką tworzy wykres parcia lub $P = \gamma \cdot h_s \cdot A$

γ - ciężar właściwy cieczy, A – pole przekroju porzecznego

h_s – zagłębienie środka ciężkości ścianki pod zwierciadłem wody

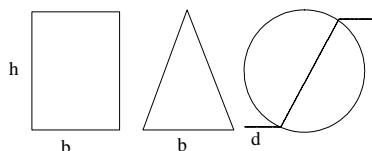


h_c – zagłębienie punktu przyłożenia wypadkowej siły parcia hydrostatycznego

$$h_c = h_s + \frac{I_0}{h_s \cdot A} \sin^2 \alpha$$

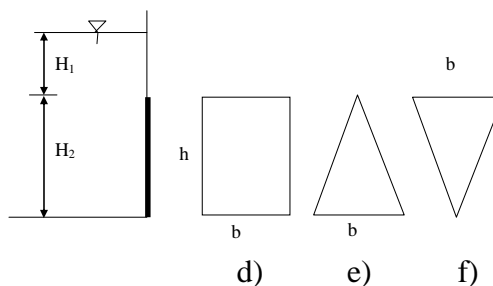
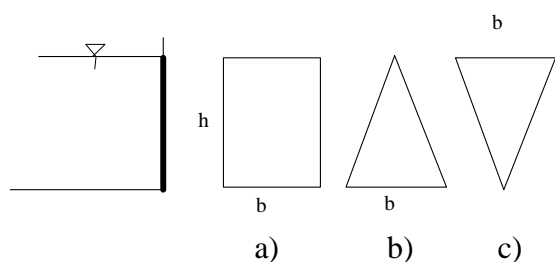
I_0 – moment bezwładności względem osi przechodzącej przez środek ciężkości

uproszczenie: rozpatrujemy powierzchnie symetryczne względem osi pionowej (prostokąt, trójkąt równoramienny, koło)

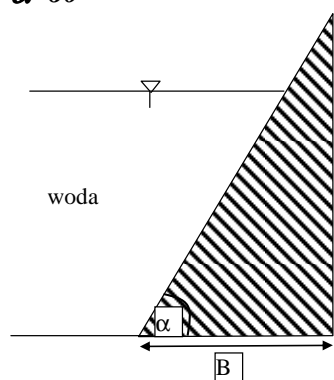


$$I_0 = \frac{bh^3}{12} \quad I_0 = \frac{bh^3}{36} \quad I_0 = \frac{\pi d^4}{64}$$

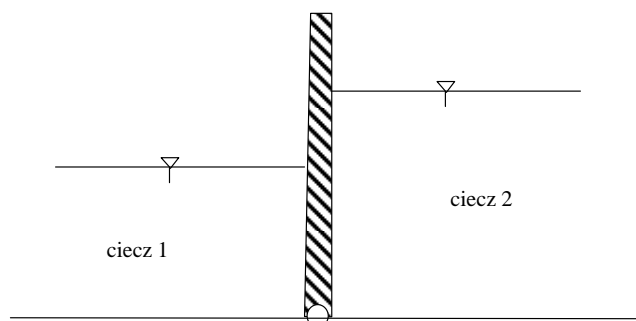
3 Obliczyć wartość i głębokość punktu przyłożenia siły parcia na klapę:



4 Obliczyć maksymalną głębokość wody, aby moment wywracający zaporę był = 0 $B=4m$, $\alpha=60^\circ$

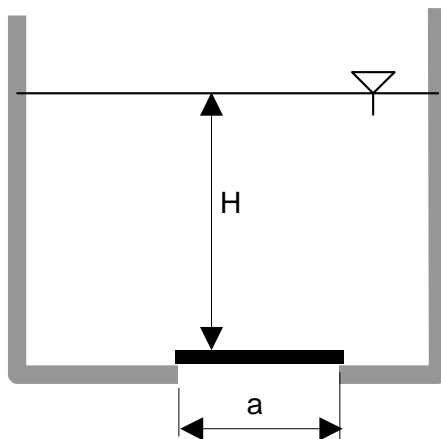


5 Określić warunki utrzymania kłapy w równowadze



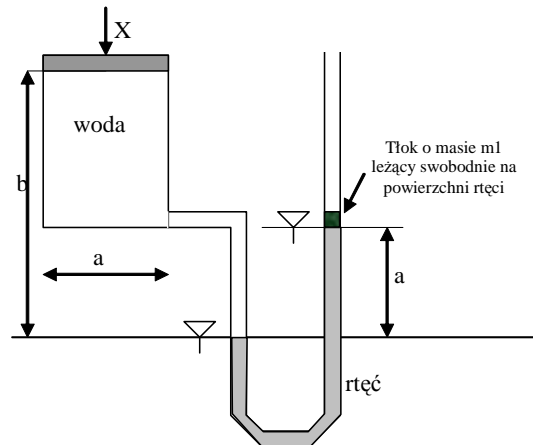
Zadania dodatkowe:

- Obliczyć siłę potrzebną do podniesienia pokrywy kwadratowej o wymiarach $a \times a$ zakrywającej kwadratowy otwór w dnie naczynia. Ciężar własny pokrywy wynosi G . Wysokość ciśnienia atmosferycznego wynosi p_{at}/γ . Nad pokrywą znajduje się warstwa wody o wysokości H .
Uwaga: Nie uwzględniać faktu, że wymiar płyty jest nieco większy niż otworu

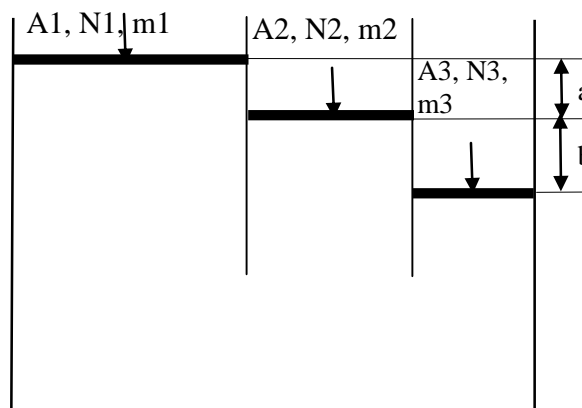


Ćwiczenia z Hydrauliki i Hydrologii – sem. V

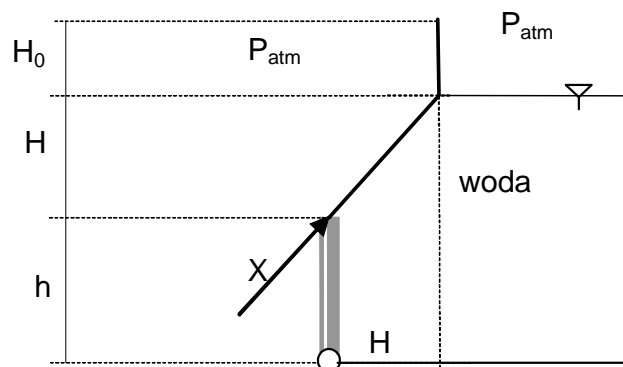
2. Obliczyć pionową siłę X działającą na tłok o przekroju kwadratowym i masie m . Tarcia tłoka nie uwzględniać. Dane: $b=1\text{m}$, $a=0,2\text{m}$, $m=10\text{kg}$, $m_1=100\text{g}$, powierzchnia piezometru 100cm^2 .



3. Określić wysokości słupów wody a, b . Dane: pole powierzchni tłoka A_1, A_2, A_3 , siła nacisku N_1, N_2, N_3 , masa tłoka m_1, m_2, m_3



4. Obliczyć wartość siły X potrzebną do utrzymania kwadratowej kłapy w równowadze. Narysować bryłę parcia na klapę. $H_0=0,5\text{ m}$, $H=2\text{ m}$, $h=1\text{ m}$



PRZEPŁYW CIECZY W PRZEWODACH POD CIŚNIENIEM

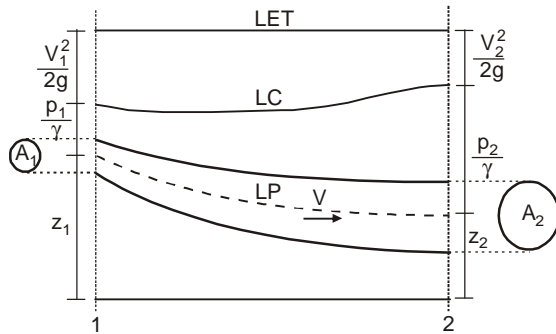
Ciecz doskonała – energia stała

- równanie ciągłości:

$$V_1 \cdot A_1 = V_2 \cdot A_2 = Q = const$$

- równanie Bernoulliego:

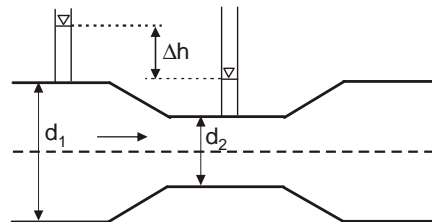
$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} = const$$



- V – prędkość, [m/s]
- Q – natężenie przepływu (wydatek), [m³/s]
- A - powierzchnia przekroju, [m²]
- z - wysokość położenia, [m]
- γ - ciężar właściwy cieczy, [N/m³]
- $\frac{p}{\gamma}$ - wysokość ciśnienia, [m]
- $\frac{V^2}{2g}$ - wysokość prędkości, [m]

- LET – linia energii teoretycznej
- LC – linia ciśnień
- LP – linia prądu w osi przewodu

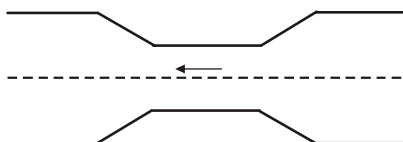
1 Określić wydatek cieczy w przewodzie na podstawie różnicy ciśnień w zwężce Venturiego



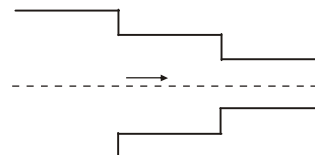
Dane:
d₁, d₂, Δh, γ

2 Narysować LE i LC (ciecz doskonała)

a)

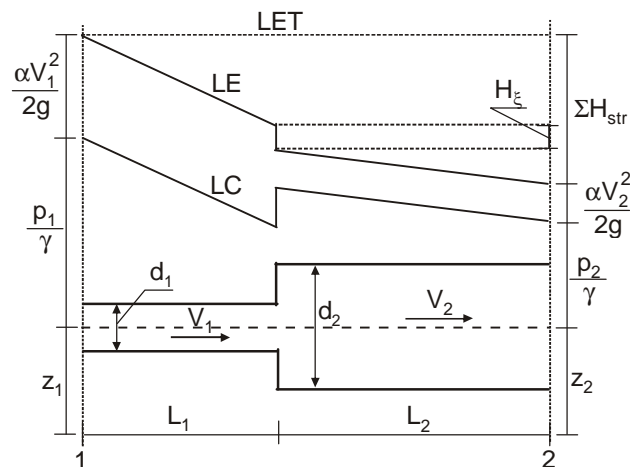


b)



Ciecz rzeczywista – energia maleje wraz z kierunkiem przepływu
- równanie Bernoulliego:

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{\alpha V_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{\alpha V_2^2}{2g} + \Sigma H_{str}$$



$$\Sigma H_{str} = H_L + H_\zeta$$

ΣH_{str} - suma strat hydraulicznych

$$H_L - \text{straty na długości: } H_{str} = \lambda \cdot \frac{L}{d} \cdot \frac{V^2}{2g}$$

$$H_\zeta - \text{straty lokalne: } H_\zeta = \zeta \cdot \frac{V^2}{2g}$$

ζ - wsp. strat lokalnych (tabele)

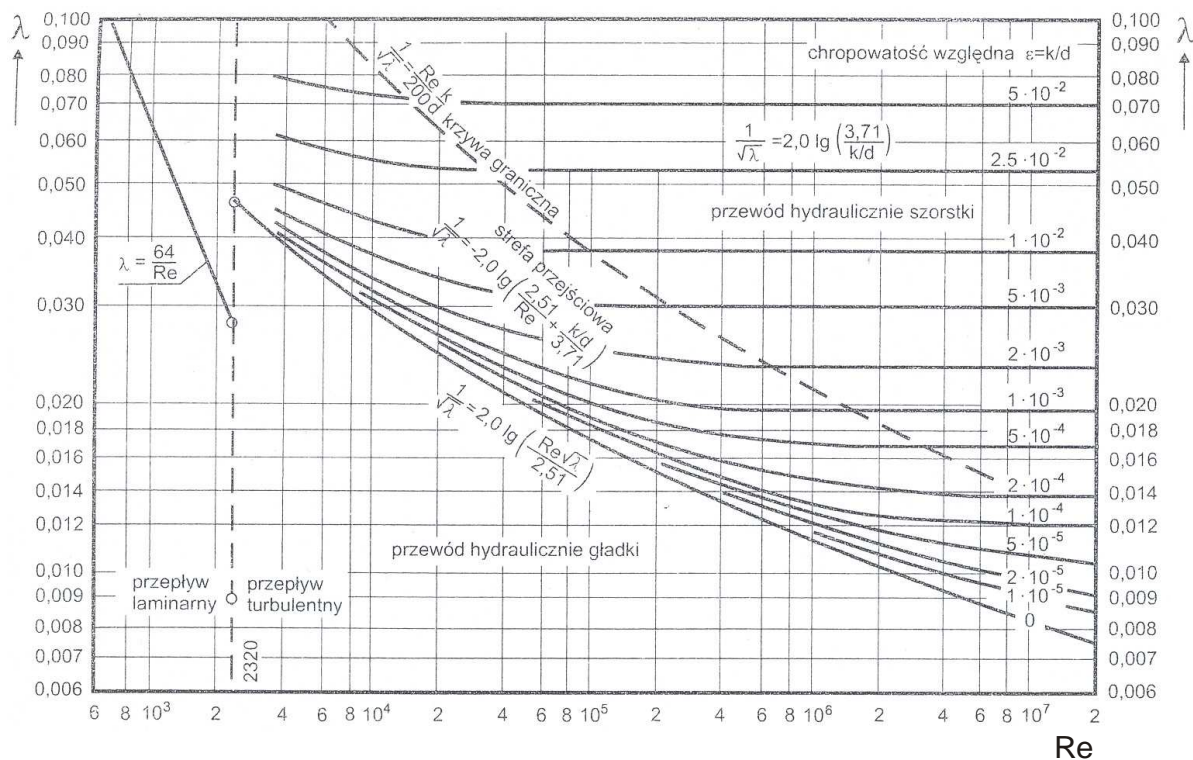
λ - wsp. oporów liniowych: $\lambda = f(Re, \varepsilon)$

$$Re - \text{liczba Reynoldsa: } Re = \frac{d \cdot V}{\nu}$$

ν - kinematyczny współczynnik lepkości

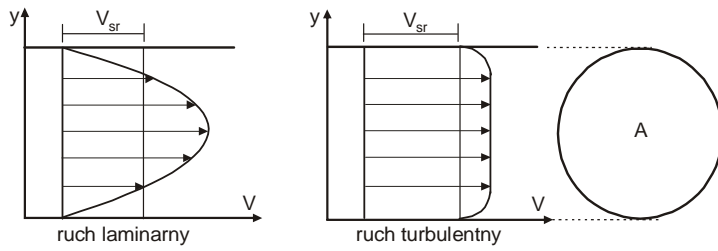
ε - wsp. chropowatości względnej: $\varepsilon = \frac{k}{d}$

k - chropowatość bezwzględna



Wykres zależności między współczynnikiem oporów liniowych λ , liczbą Reynoldsa Re i chropowatością względną ε (źródło: Kubrak i Kubrak, 2004)

Rozkład prędkości w rurociągu



α - wsp. de Saint-Venanta:

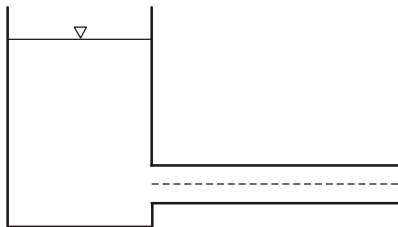
$$\alpha = \frac{\int V^3 dA}{V_{sr}^3 A}$$

$\alpha \sim 1.05 - 1.1$ (ruch turbulenty)

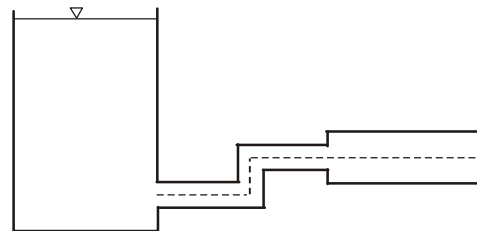
$\alpha \sim 1.5 - 2$ (ruch laminarny)

3 Narysować LC i LE dla cieczy rzeczywistej

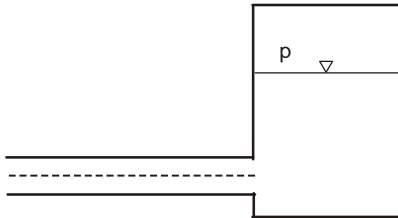
a)



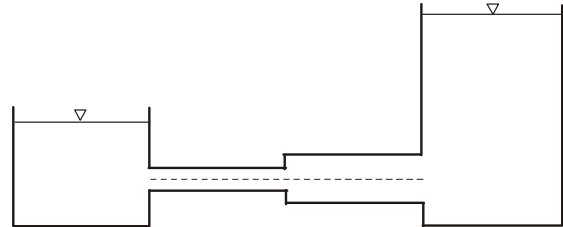
b)



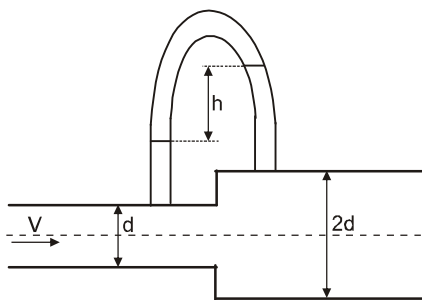
c)



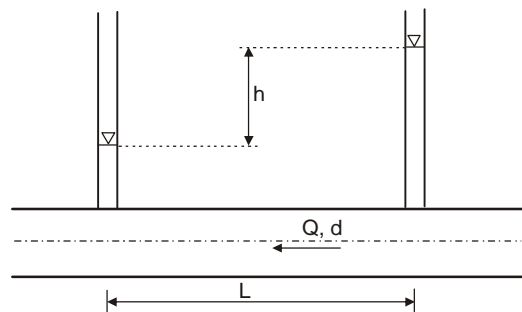
d)



4 Obliczyć wsp. straty lokalnej ζ

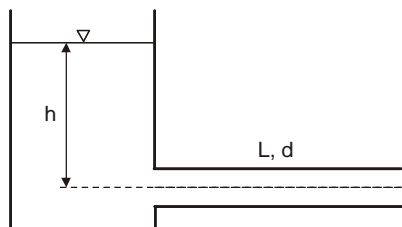


5 Obliczyć wsp. oporów liniowych λ

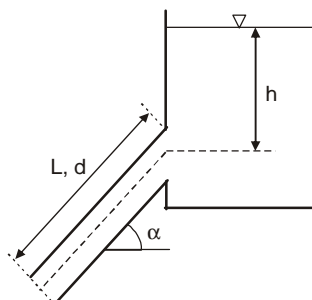


6 Obliczyć wydatek rurociągu

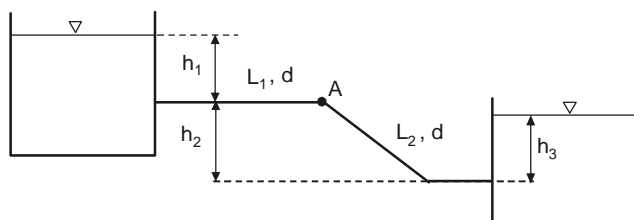
a)



b)

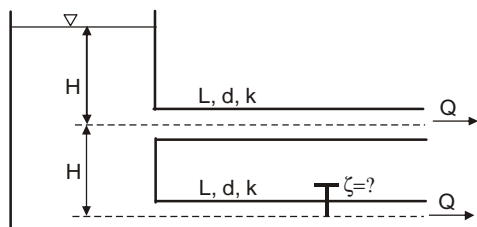


7 Rurociąg o średnicy d i współczynnika oporów liniowych λ łączy dwa zbiorniki. Jaki jest wydatek Q i ciśnienie w punkcie A



Zadania dodatkowe

1 Obliczyć wsp. strat lokalnych na zaworze umieszczonym na dolnym przewodzie, dla którego wypływy z obu przewodów będą jednakowe. Straty na wlocie pominąć.

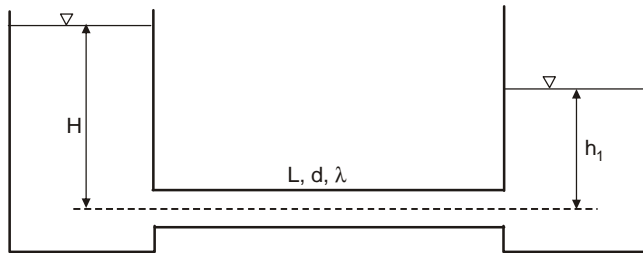


Dane:

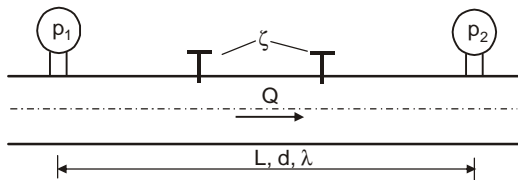
$L = 35 \text{ m}, d = 10 \text{ mm}, k = 0.01 \text{ mm}$

$Q = 7.85 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3/\text{s}, \nu = 10^{-6} \text{ m}^2/\text{s}$

2 Obliczyć kierunek przepływu i chwilowy wydatek w przewodzie



3 Dany jest poziomy odcinek przewodu. Obliczyć wydatek wody jeżeli nadciśnienia pomierzone manometrami wynoszą p_1 p_2 . Narysować LC i LE.



Dane:

$$L = 500 \text{ m}, d = 0.1 \text{ m}, \lambda = 0.02, \zeta = 5$$

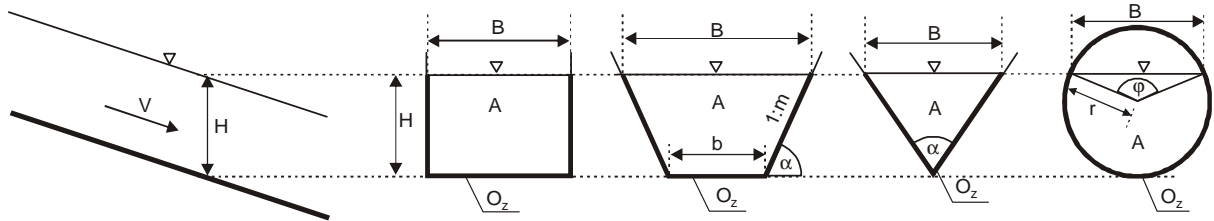
$$p_1 = 10^5 \text{ Pa}, p_2 = 0.5 \cdot 10^5 \text{ Pa}$$

PRZEPŁYW W KANAŁACH OTWARTYCH

Przepływ ciecży w kanale otwartym odbywa się ze swobodną powierzchnią

Parametry kanału

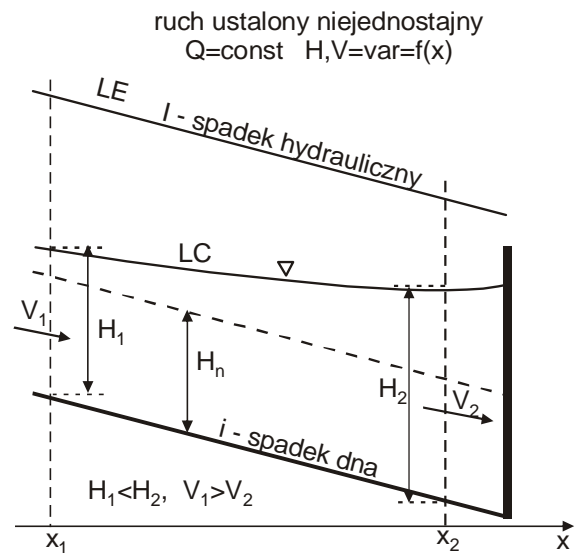
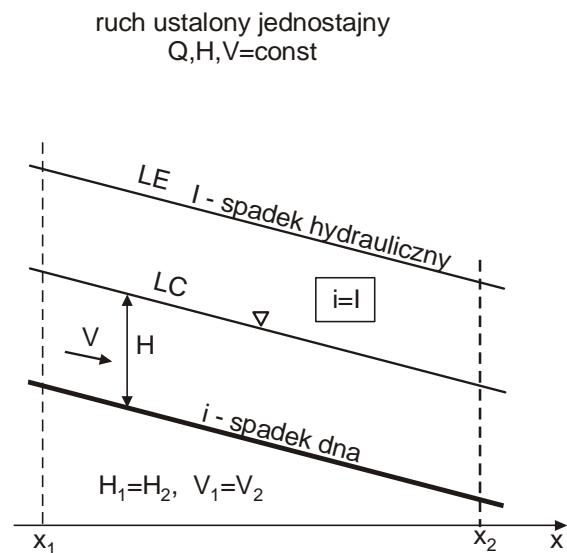
H – głębokość, B - szerokość strumienia na poziomie zwierciadła wody,
 A - pole przekroju czynnego, O_z – obwód zwilżony, i – spadek dna kanału,
 R – promień hydrauliczny, $R = \frac{A}{O_z}$



Powierzchnia przekroju A	BH	$(b + mH)H$	mH^2	$\frac{r^2}{2} \left(\frac{\pi\phi}{180^\circ} - \sin\phi \right)$
Obwód zwilżony O_z	$B + 2H$	$b + 2H\sqrt{1+m^2}$	$2H\sqrt{1+m^2}$	$\frac{\pi r\phi}{180^\circ}$
Szerokość zwierciadła	B	$b + 2mH$	$2mH$	$2r \sin \frac{\phi}{180^\circ}$

$m = \text{ctg}\alpha$

Klasyfikacja przepływów w korytach otwartych



Przepływ normalny – przepływ ustalony jednostajny
 Głębokość normalna H_n , prędkość normalna V_n , spadek normalny i_n

Równanie Manninga (ruch ustalony jednostajny):

$$V = \frac{1}{n} R^{2/3} I^{1/2} \quad \text{lub} \quad Q = \frac{1}{n} R^{2/3} I^{1/2} A$$

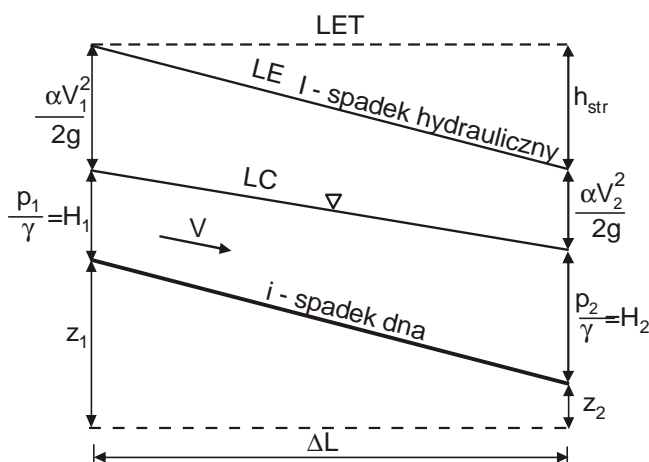
n – współczynnik szorstkości wg Manninga, V – średnia prędkość w przekroju, Q – natężenie przepływu, I – spadek hydrauliczny

Współczynnik szorstkości wg Manninga n (źródło: Sawicki, 1998)

Charakterystyka powierzchni	n [$\text{m}^{-1/3}\text{s}$]
Wygładzone ścianki żelbetowe	0.011
Ścianki z glazurowanej cegły, ścianki ceglane z zaprawą	0.011÷0.015
Gładki beton w kanałach o niedużych krzywiznach, bez osadów na dnie	0.013÷0.015
Kanały betonowe z osadami dennymi, krzywizny łuków o małych promieniach	0.015÷0.018
Nierówny beton, gładka dobrze obrobiona skała	0.017
Ściany z grubego kamienia lub bruku, kanały wyciosane w skałe	0.02÷0.025
Duże kanały ziemne w średnich warunkach, rzeki o bardzo dobrych warunkach przepływu (równe, proste łóżysko, bez zagłębień i roślinności wodnej)	0.025÷0.035
Kanały ziemne źle utrzymane, rzeki o dobrych warunkach przepływu	0.030÷0.035
Kanały i rzeki w złych warunkach (nierówny przekrój, kamienie i rośliny wodne na dnie, brzegach)	0.033÷0.039
Kanały bardzo źle utrzymane, rzeki bardzo złych warunkach przepływu	0.04÷0.045
Strumienie porośnięte roślinnością, o bardzo nieregularnym kształcie	0.07÷0.1

Równanie Bernoulliego

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{\alpha V_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{\alpha V_2^2}{2g} + h_{str} \quad \text{lub} \quad H_1 + \frac{\alpha V_1^2}{2g} = H_2 + \frac{\alpha V_2^2}{2g} + \Delta L(I - i)$$

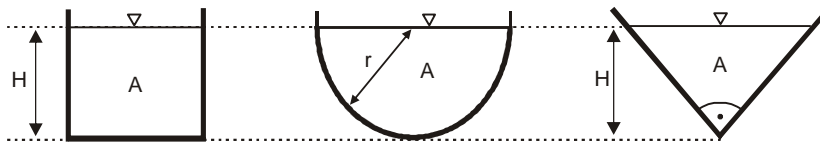


- z – wysokość położenia, [m]
- $\frac{p}{\gamma}$ – wysokość ciśnienia, [m]
- $\frac{\alpha V^2}{2g}$ – wysokość prędkości, [m]
- h_{str} – wysokość strat [m]
- $i = \frac{z_1 - z_2}{\Delta L}$ – spadek dna [-]
- $I = \frac{h_{str}}{\Delta L}$ – spadek hydrauliczny [-]
- A – pole przekroju czynnego [m^2]

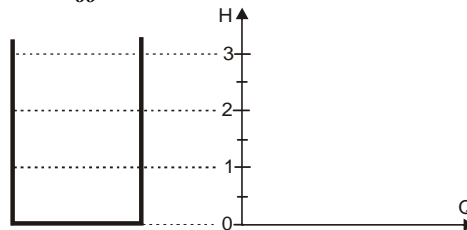
Równanie ciągłości

$$V_1 \cdot A_1 = V_2 \cdot A_2 = Q$$

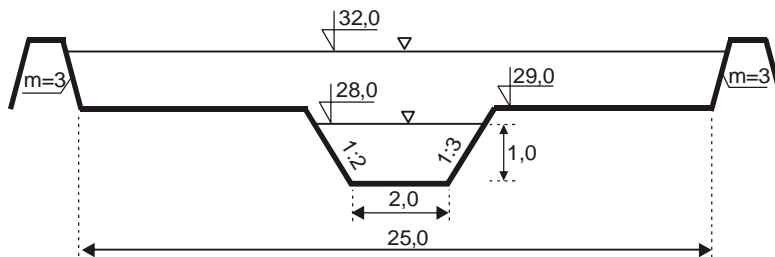
1 Wyznaczyć kształt przekroju hydraulicznie najkorzystniejszego. Pola przekroju A , spadki dna s oraz współczynniki szorstkości n są takie same.



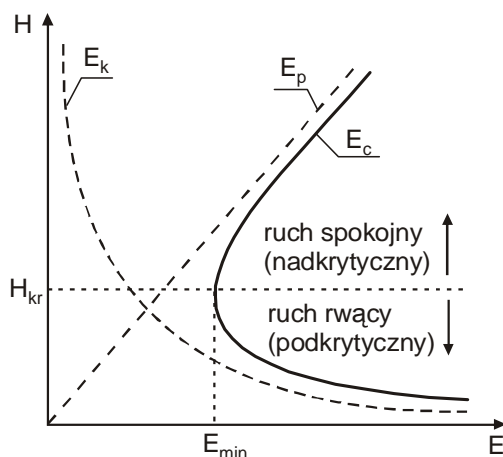
2 Wyznaczyć krzywą natężenia przepływu $Q=f(H)$ dla koryta betonowego prostokątnego o szerokości 1 metra i spadku 0.4‰ .



3 Obliczyć wydatek koryta wielodzielnego. Koryto główne pokryte jest kamieniami. Tereny zalewowe pokryte są roślinnością trawiastą. Na odcinku 1 km zwierciadło wody opada o 1 metr.



Ruch krytyczny w kanałach otwartych – ruch w którym przy stałym przepływie Q energia strumienia osiąga wartość minimalną E_{min} (lub przy stałej energii strumienia E przepływ osiąga wartość maksymalną Q_{max})



$$E_c = H + \frac{\alpha Q^2}{2gA^2} = E_p + E_k$$

Równanie ruchu krytycznego

$$\frac{A^3}{B} = \frac{\alpha Q^2}{g}$$

Q – natężenie przepływu, [m^3/s]
 A – powierzchnia przekroju, [m^2]
 B – szerokość [m]

- **ruch nadkrytyczny (spokojny):**

$$\frac{A^3}{B} > \frac{\alpha Q^2}{g} \quad \text{lub} \quad Fr = \frac{V}{\sqrt{gH_{sr}}} < 1$$

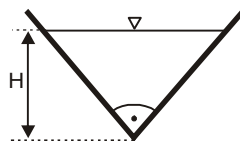
- **ruch podkrytyczny (rwący):**

$$\frac{A^3}{B} < \frac{\alpha Q^2}{g} \quad \text{lub} \quad Fr = \frac{V}{\sqrt{gH_{sr}}} > 1$$

Fr – liczba Froude'a

H_{sr} – głębokość średnia w przekroju

4 Sprawdzić jaka forma ruchu burzliwego wody występuje w korycie o przekroju poprzecznym w kształcie trójkąta równoramiennego i nachyleniu skarp 1:1.

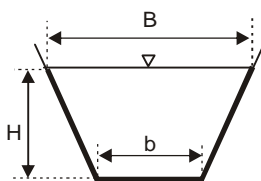


Dane:

$$H = 1.0 \text{ m},$$

$$Q = 10 \text{ m}^3/\text{s}, \alpha = 1.0$$

5 Obliczyć głębokość i prędkość krytyczną wody płynącej w korycie o przekroju trapezowym. Jaki jest spadek kanału jeśli współczynnik szorstkości wg Manninga wynosi n ?



Dane:

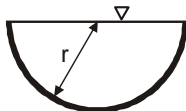
$$b = 4.0 \text{ m}, B = 10 \text{ m}$$

$$Q = 49.5 \text{ m}^3/\text{s}, \alpha = 1.1$$

$$n = 0.025 \text{ m}^{-1/3}\text{s}$$

Zadania dodatkowe

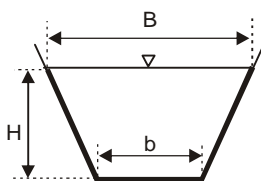
1 Obliczyć wydatek wody w półkolistym kanale betonowym. Spadek dna kanału wynosi 8 cm na 1 km.



Dane:

$$r = 1 \text{ m}$$

2 Obliczyć spadek dna, przy którym kanał trapezowy wykonany z cegły zapewni wydatek $Q = 6 \text{ m}^3/\text{s}$.

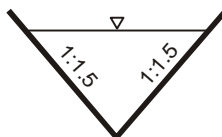


Dane:

$$b = 1.4 \text{ m}, B = 5 \text{ m},$$

$$H = 1.2 \text{ m}, Q = 6 \text{ m}^3/\text{s}$$

3 Obliczyć głębokość i prędkość krytyczną wody płynącej w korycie o przekroju w kształcie trójkąta równoramiennego i nachyleniu skarp 1:1.5. Jaki musi być spadek kanału o wsp. szorstkości $n = 0.025 \text{ m}^{-1/3}\text{s}$.



Dane:

$$Q = 9 \text{ m}^3/\text{s}, \alpha = 1.1$$

$$n = 0.025 \text{ m}^{-1/3}\text{s}$$