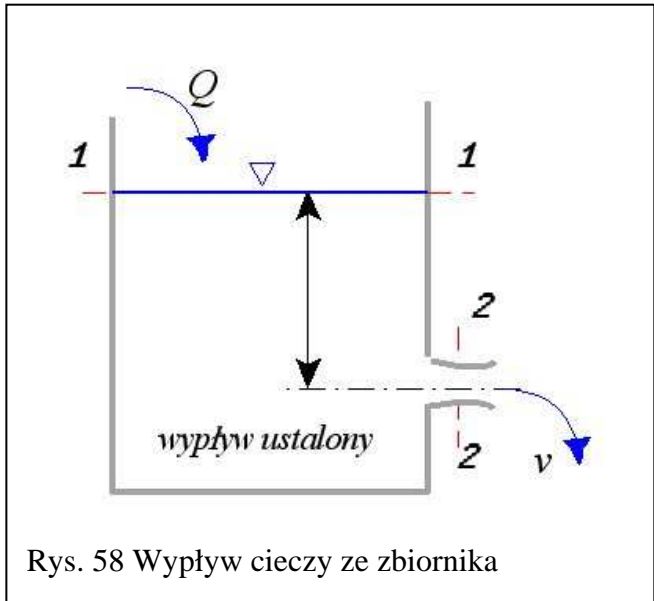


WYKŁAD 9**9. PRZEPIY W NIEUSTALONY****9.1. Wyptyw wody ze zbiornika**

Rozpatrzmy prosty przypadek wyptywu wody ze zbiornika przez mały otwr w bocznej ścianie (rys.58) w warunkach ruchu ustalonego. Dzięki doprowadzaniu do zbiornika tej samej ilosci wody jaka wyptywa przez otwr, poziom wody w zbiorniku jest stały. Do określenia prędkosci wyptywu można wykorzysta równanie Bernoulliego opisujące ruch cieczy w warunkach ruchu ustalonego (trwałego). Dla strugi cieczy idealnej, dla przyjętych dwóch przekrojów **1-1** i **2-2** jak na rysunku, równanie to przybiera postać:

$$h + \frac{p_a}{\rho g} + \frac{v_o^2}{2g} = \frac{p_a}{\rho g} + \frac{v^2}{2g}$$



Rys. 58 Wyptyw cieczy ze zbiornika

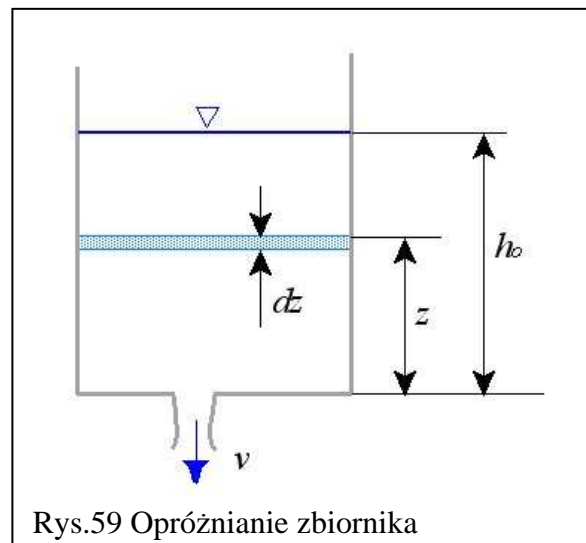
Przy założeniu, że pole przekroju poprzecznego zbiornika A jest dużo większe od pola przekroju otworu wylotowego a_o , można przyjąć zerową wartość wysokości prędkosci w przekroju **1-1**, tzn. $v^2/2g = 0$.

Z powyższego równania można wyznaczyć prędkość wyptywu wody v i wydatek Q :

$$v = \varphi \sqrt{2gh}, \quad Q = \mu a_o \sqrt{2gh} \quad (111)$$

Z zależności (111) można skorzystać przy rozwiązywaniu zagadnienia opróżniania zbiornika a więc zagadnienia ruchu nieustalonego. Ze zbiornika o polu przekroju poziomego A wyptywa woda przez otwr w dnie o polu a_o (rys.59). Zależności (111) opisują chwilową prędkość wyptywu v i chwilowy wydatek Q w chwili t , gdy poziom wody w zbiorniku znajduje się na wysokości z :

$$v(z) = \varphi \sqrt{2gz} \quad (112)$$



Rys.59 Opróżnianie zbiornika

$$Q(z) = \mu a_o \sqrt{2gz} \quad (113)$$

W czasie dt przez otwór w dnie wypłynie woda w ilości $dV = Q(z) dt$ oraz obniży się zwierciadło wody w zbiorniku o dz , co spowoduje ubytek wody o objęto $dV = A dz$. Z porównania tych objętości otrzymujemy równanie różniczkowe o rozdzielonych zmiennych

$$dt = \frac{A}{Q(z)} dz = \frac{A}{\mu a_o \sqrt{2gz}} dz \quad (114)$$

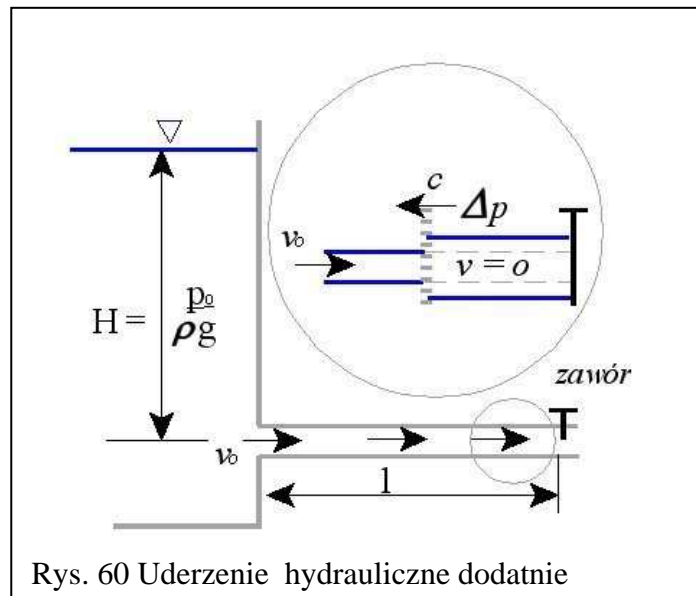
Po scałkowaniu w granicach od t_o do t_1 i od h_1 do h_o otrzymamy czas $t = t_1 - t_o$ w jakim poziom wody w zbiorniku opadanie od napełnienia h_o do napełnienia h_1 (zależność (115a)), lub w przypadku przyjęcia $h_1 = 0$ otrzymamy czas T całkowitego opróżnienia zbiornika od początkowego napełnienia h_o (115b)

$$(a): \Delta t = \frac{A}{\mu a_o \sqrt{2g}} [\sqrt{h_o} - \sqrt{h_1}] \quad (b): T = \frac{2A}{\mu a_o} \sqrt{\frac{h_o}{2g}} \quad (115)$$

9.2 Uderzenie hydrauliczne

Założmy, że przez odpowiednio długi rurociąg płynie woda ustaloną prędkością średnią v_o . Rurociąg zasilany jest ze zbiornika o stałym ciśnieniu a na końcu rurociągu znajduje się zawór. Przyjmijmy, że w pewnym momencie nastąpi nagłe zamknięcie zaworu odcinające wypływ wody z rurociągu.

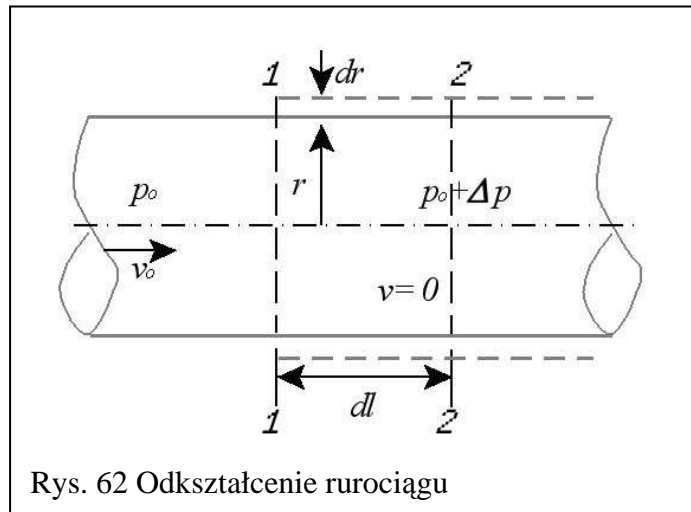
Zgodnie z doświadczeniem cząsteczki wody przed zaworem zostaną zatrzymane czyli ich poprzednia prędkość przepływu spadnie do wartości zerowej ($v_o \rightarrow v = 0$) i jednocześnie nastąpi dość znaczne zagęszczenie cieczy oraz bardzo duży przyrost ciśnienia o p powodujący odkształcenie rurociągu (rys. 60). Zjawisko to nazywane jest **uderzeniem hydraulicznym**.



To gwałtowne unieruchomienie cząstek cieczy nie nastąpi w tym samym momencie na całej długości rurociągu; w części przewodu ciecz będzie unieruchomiona, natomiast w pozostałej części będzie w dalszym ciągu poruszać się z dotychczasową prędkością v_o . Granica strefy cieczy unieruchomionej i cieczy płynącej będzie się przesuwać w kierunku wlotu do rurociągu z prędkością c , zwaną **prędkością rozprzestrzeniania się fali uderzenia**.

Z powyższego równania wynika, że przyrost ciśnienia w uderzeniu prostym nie zależy od wartości pierwotnego ciśnienia ani od długości rurociągu, czyli przy dokonanych założeniach jego wartość będzie taka sama na końcu rurociągu przy zaworze i na początku rurociągu na wlocie.

Rozpatrzmy zjawisko odkształcenia rurociągu jako skutek wzrostu ciśnienia cieczy w rurociągu o wartość Δp . Wskutek przyrostu ciśnienia przekrój poprzeczny rurociągu A wzrośnie do przekroju $A + dA$ oraz wzrośnie gęstość cieczy z wartości ρ do wartości $\rho + d\rho$. Na rozpatrywanym odcinku rurociągu o długości dl (rys. 62) masa przed zatrzymaniem ruchu wynosi



Rys. 62 Odkształcenie rurociągu

$\rho \pm A dl$ natomiast po zatrzymaniu wzrośnie do masy $(\rho + d\rho) (A + dA) dl$. Ta nadwyżka masy dopłynie do rozpatrywanego odcinka w czasie dt przez przekrój $n-n$, czyli:

$$(\rho + d\rho) (A + dA) dl - \rho A dl = v_0 A dt$$

Po rozwinięciu nawiasów, zredukowaniu i odrzuceniu wielkości małych wyższego rzędu ($d\rho \cdot dA \cdot dl = 0$) otrzymamy:

$$\frac{dl}{dt} = c = \frac{\rho v_0 A}{\rho dA + A d\rho} = \frac{v_0}{\frac{dA}{A} + \frac{d\rho}{\rho}} \quad (118)$$

Wychodząc z definicyjnej zależności opisującej ściśliwość cieczy można napisać, że $d\rho/\rho = \Delta p/K$, gdzie K jest współczynnikiem sprężystości cieczy, natomiast wychodząc z prawa Hooke'a można otrzymać zależność $dA/A = D \cdot \Delta p / eE$, gdzie E jest współczynnikiem sprężystości materiału tworzącego rurociąg, D jego średnica i e grubość ścianki. Wstawiając te zależności przy jednoczesnym zastąpieniu Δp wyrażeniem (117) wzór (118) można sprowadzić do postaci

$$c = \sqrt{\frac{K}{\rho} \frac{1}{\frac{DK}{eE} + 1}} \quad (119)$$

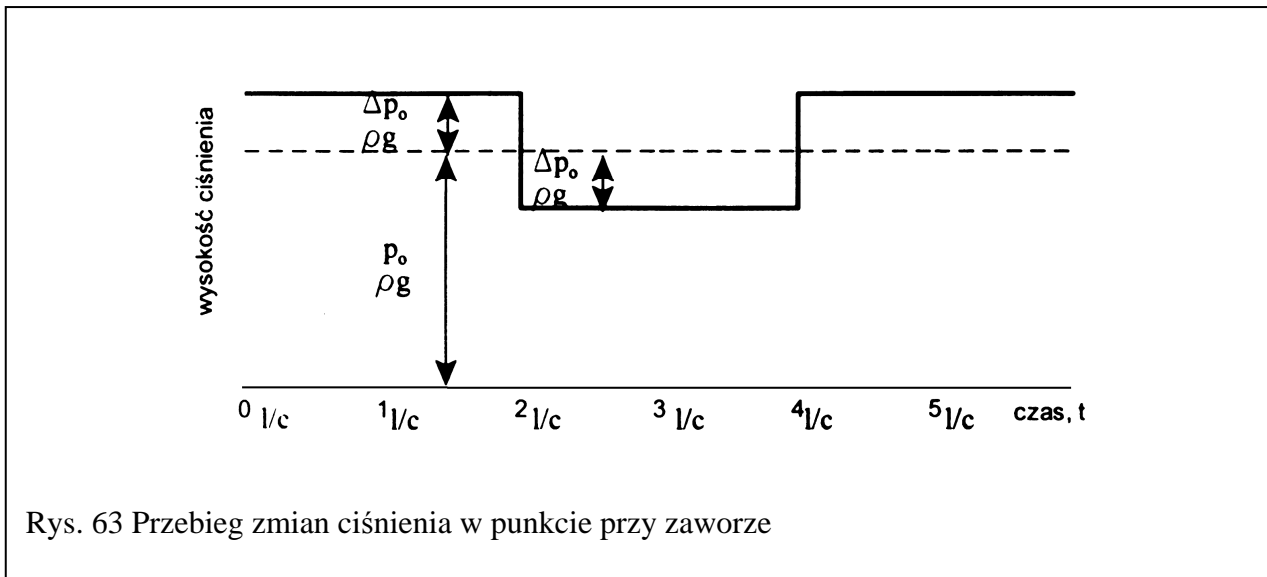
Zgodnie z wyliczoną wyżej prędkością rozprzestrzeniania się fali uderzenia, po czasie $t = l/c$, gdzie l jest długością rurociągu, czoło fali uderzenia dojdzie do początku rurociągu i w tym momencie ciśnienie w rurociągu jest o Δp większe od ciśnienia w zbiorniku. Spowoduje to ruch

cieczy w przeciwnym kierunku i przy pominięciu strat hydraulicznych ruch cieczy odbywa się z tą samą prędkością v_0 i przy tym samym ciśnieniu jak przed zamknięciem zaworu.

Tab. Przeciętne wartości współczynników sprężystości

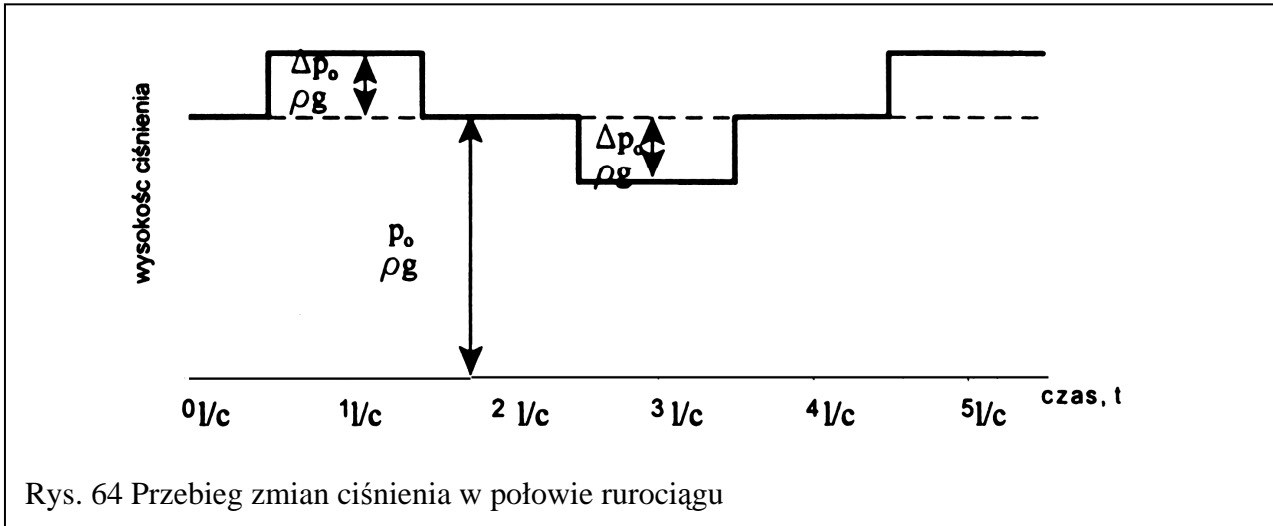
Materia	K, E [Pa]	K/E
woda	2 ± 10^9	-
stal	$2 \cdot 10^{11}$	0,01
żeliwo	$1 \cdot 10^{11}$	0,02
beton	$2 \cdot 10^{10}$	0,1
drewno	$1 \cdot 10^{10}$	0,2
szkło	$6,5 \cdot 10^9$	0,3

Po kolejnym czasie $t = l / c$ granica między cieczą płynącą w kierunku do zbiornika dochodzi do zaworu i wtenczas następuje faza uderzenia ujemnego: wskutek zatrzymania ruchu i rozprężenia cieczy ciśnienie zmniejsza się o wartość Δp poniżej ciśnienia przed zamknięciem i ponownie czoło fali uderzenia przesuwa się w kierunku początku rurociągu z tą samą prędkością c . Wykres



zmienności ciśnienia w punkcie przy zaworze i w połowie rurociągu przedstawiono na rys. 63 i 64.

Czas $T = 2 l / c$ nazywamy **okresem fali uderzenia**.



Praktycznie czas zamykania zaworu jest większy od zera. Jednak gdy czas zamknięcia zaworu $t_z \leq T$, przyrost ciśnienia osiąga wartość maksymalną jak przy uderzeniu prostym, zgodnie ze wzorem (117). Gdy czas zamknięcia zaworu $t_z > T$ wtenczas występuje tzw. **uderzenie złożone**, w którym przyrost ciśnienia jest mniejszy w porównaniu z uderzeniem prostym. Zgodnie z doświadczeniami **Żukowskiego** można przyjąć, że w przyrost ciśnienia p w uderzeniu złożonym do ciśnienia maksymalnego p_{max} występującego przy nagłym zamknięciu wynosi $p/p_{max} = T/t_z$. Wstawiając tu wyrażenie (117) na maksymalny przyrost ciśnienia przy uderzeniu prostym otrzymujemy

$$\Delta p = \frac{2 \rho v_0 l}{t_z} \quad (120)$$

jest to wzór **Michauda** na przyrost ciśnienia przy uderzeniu złożonym.

Przykłady

Dla rurociągu niesprężystego (brak odkształcenia przy wzroście ciśnienia) $E = \infty$, prędkość rozprzestrzeniania się fali uderzenia zgodnie ze wzorem (118) wyniesie:

$$c = \sqrt{\frac{K}{\rho}} = \sqrt{2 \cdot 10^9 \cdot 10^{-3}} = 1410 \text{ m/s}$$

Jest to prędkość rozchodzenia się fali dźwięku w wodzie.

(a) Rurociąg stalowy o średnicy $D = 10 \text{ cm}$ i grubości ścianki $e = 2 \text{ mm}$:

$$\frac{D}{e} \frac{K}{E} = \frac{0,10}{0,002} \cdot 0,01 = 0,5 \quad c = \frac{1410}{\sqrt{0,5+1}} = 1155 \text{ m/s}$$

Zgodnie ze wzorem (117) przyrost ciśnienia przy początkowej prędkości przepływu wody

$v_0 = 1,5 \text{ m/s}$ i przy uderzeniu prostym wyniesie:

$$\Delta p = \rho c v_0 = 10^3 \cdot 1155 \cdot 1,5 = 1732 \text{ kPa} = 176,6 \text{ mH}_2\text{O}$$

(b) Rurociąg żelbetowy o średnicy $D = 50 \text{ cm}$ i grubości ścianki $e = 5 \text{ cm}$

Przyrost ciśnienia, podobnie jak poprzednio, przy prędkości początkowej $v_0 = 1,5 \text{ m/s}$ i przy uderzeniu prostym będzie równy:

$$\Delta p = 1000 \cdot 1000 \cdot 1,5 = 1500 \text{ kPa} = 152,9 \text{ mH}_2\text{O}$$