



Rysunek 1: Zbiornik

Spis treści

1 Przykłady rozwiązań w CalcTeX-u	1
1.1 Wyływ ze zbiornika	1

1 Przykłady rozwiązań w CalcTeX-u

Obliczenia wykonane za pomocą pakietu CalcTeX

21 marca 2009

<http://sg.bzip.pl/CalcTeX>.

Jestem otwarty na wszelkie uwagi: CalcTeX (at) onet (dot) eu

1.1 Wyływ ze zbiornika

Z otwartego zbiornika wypływa woda przez przewód o długości $l_p := 200 \cdot \text{m}$ i średnicy $d := 100.0 \cdot \text{mm}$. Jaka powinna być wysokość H (patrz rys. 1) poziomu cieczy w zbiorniku, aby objętościowy strumień wypływu cieczy wynosił: $\dot{V} := 40.0 \cdot \text{l/s} \dots \dot{V} \cdot (\text{m}^{-3})/\text{hr}^{-1} = 144.0?$

Dane: $h := 2 \cdot \text{m}$, $\nu := 1 \cdot 10^{-6} \cdot \text{m}^2/\text{s}$, $\xi_w := 0.5$, $\xi_k := 0.2$, $\xi_z := 5.0$, $g := g_n$, $g \cdot (\text{m/s})^{-1} = 9.80665$

Obliczenia

Pole powierzchni przekroju kanału

$$A_p := \frac{\pi \cdot d^2}{4}; \quad A_p \cdot \text{cm}^{-2} = 78.5398163397$$

Prędkość wypływu

$$\dot{V} = \frac{V}{\tau} = \frac{A \cdot x}{\tau} = A \cdot \vec{v} \Leftrightarrow \vec{v} := \dot{V}/A_p; \quad \vec{v} \cdot \text{m}^{-1}/\text{s}^{-1} = 5.09295817894$$

Liczba Reynoldsa

$$\text{Re} := \frac{\vec{v} \cdot d}{\nu}; \quad \text{Re} = 509295.817894$$

Z formuły Blasusa obliczymy współczynnik strat linowych

$$\lambda_l := \frac{0.3164}{\sqrt[4]{\text{Re}}}; \quad \lambda_l = 0.0118438786033$$

Szukaną wysokość H wyznaczmy z uogólnionego równania Bernuliego dla przekrojów 1 i 2 (rys. 1):

$$\frac{v_1^2}{2 \cdot g} + \frac{p_b}{\gamma} + h + H = \frac{v_2^2}{2 \cdot g} + \frac{p_b}{\gamma} + \sum h_s \quad (1)$$

ponieważ $v_1 := 0$ $v_2 := \vec{v}$ oraz

$$\sum h_s := \frac{v_2^2}{2 \cdot g} \cdot \left(\xi_w + 3 \cdot \xi_k + \xi_z + \lambda_l \frac{l_p}{d} \right)$$

zatem

$$H := \frac{\vec{v}^2}{2 \cdot g} \cdot \left(1 + \xi_w + 3 \cdot \xi_k + \xi_z + \lambda_l \cdot \frac{l_p}{d} \right) - h; \quad H \cdot \text{m}^{-1} = 38.7162340085$$

Odp.: Aby objętościowy strumień wypływu cieczy ze zbiornika (patrz rys. 1) wynosił $\dot{V} \cdot \text{l}^{-1}/\text{s}^{-1} = 40.0$ to wysokość H powinna przyjąć wartość $H \cdot \text{m}^{-1} = 38.7162340085$.

`{\scriptsize`

`% Copyright CalcTeX@onet.eu`

`Obliczenia wykonane za pomocą pakietu`

`\linkurl{http://sg.bzip.pl/CalcTeX}{Calc\TeX} \hfill \today\`

`\linkurl{http://sg.bzip.pl/CalcTeX}{http://sg.bzip.pl/CalcTeX}.\`

`Jestem otwarty na wszelkie uwagi:`

`\EmailToCalcTeX}`

`\Zadanie{Wypływ ze zbiornika}`

`%-----`

`Z otwartego zbiornika wypływa woda przez przewód o długości`

`$l_p:=200\cdot\text{m}$ i średnicy`

`$d:=100.0\cdot\text{mm}."`

`Jaka powinna być wysokość`

`"$H"$ (patrz rys. \ref{zbiornik})`

`poziomu cieczy w zbiorniku, aby objętościowy strumień wypływu cieczy`

`wynosił:`

`$sV:=40.0\cdot\text{liter}/\text{s}$ \dotfill $sV\cdot(\text{om})^3/\text{ohr}?"$`

`\`

`Dane:`

```

$h:=2\cdot \text{m},"$
$\nu :=1\cdot 10^{-6} \cdot \text{meter}^2/\text{s},"$
$\xi_w:=0.5","$
$\xi_k:=0.2","$
$\xi_z:=5.0","$
$g:=g_n","$
$g\cdot (\text{m}/\text{s})^{-1}$
\begin{figure}
\begin{center}
\includegraphics[scale=0.65, angle=-90]{figs/zbiornik}
\caption{Zbiornik}
\label{zbiornik}
\end{center}
\end{figure}

\Obliczenia{}

Pole powierzchni przekroju kanału
\[A_p:=\frac{\pi\cdot d^2}{4}
";\;\;\;";
A_p\cdot\text{cm}^{-2}
\]
Prędkość wypływu
\[
"
\dot V=\frac{V}{\tau}=\frac{A\cdot x}{\tau}=A\cdot \vec v
\leftarrow
"
\vv:=\text{sV}/A_p
";\;\;\;";
\vv\cdot \text{om}/\text{os}
\]
Liczba Reynoldsa
%$d$ \ \ $\nu$
\[ \text{NRe}:=\frac{\vv\cdot d}{\nu}
";\;\;\;";
\text{NRe}
\]
Z formuły Blasusa obliczymy współczynnik strat linowych
\[
\lambda_1:=\frac{0.3164}{\sqrt[4]{\text{NRe}}}
";\;\;\;";
\lambda_1
\]
Szukaną wysokość "$H$" wyznaczmy z uogólnionego równania Bernuliego dla
przekrojów 1 i 2 (rys. \ref{zbiornik}):

\begin{equation}"
\frac{v_1^2}{2\cdot g}+\frac{p_b}{\gamma}+h+H

```

```

=
\frac{v_2^2}{2 \cdot g} + \frac{p_b}{\gamma} + \sum h_s
\label{rb}
"\end{equation}
ponieważ $v_1:=0$ $v_2:=\sqrt{v}$ oraz
\[
\sum h_s = \frac{v_2^2}{2 \cdot g} \cdot \left( \xi_w + 3 \cdot \xi_k + \xi_z + \lambda_1 \cdot \frac{1}{\dots} \right)
\"]
zatem
\[
H = \frac{\sqrt{v}^2}{2 \cdot g} \cdot \left( 1 + \xi_w + 3 \cdot \xi_k + \xi_z + \lambda_1 \cdot \frac{1}{\dots} \right)
";\;;;"
H \cdot \omega
\]
%$v$ \ $g$ \ $\xi_w$ \ $\xi_k$ \ $\xi_z$ \ $\lambda_1$ \ $l_p$ \ $d$ \ $h$
{\bf Odp.:}
Aby objętościowy strumień wypływu ciecży ze zbiornika (patrz rys. \ref{zbiornik})
wynosił
$\sqrt{v} \cdot \omega$ liter/$s$
to wysokość $H$ poziomu ciecży w zbiorniku
"$H"$ powinna przyjąć wartość
$H \cdot \omega$."$

```