

TOTIMERSØVING NR 4 TEP 4105 FLUIDMEKANIKK

Høst 2015

Utført av: (alle i gruppa)

LØSNINGSFORSLAG

Oppgave 1

Hvilke forutsetninger må være oppfylt for å kunne bruke

$$\frac{p_1}{\rho} + \frac{v_1^2}{2} + gz_1 = \frac{p_2}{\rho} + \frac{v_2^2}{2} + gz_2 \quad (1)$$

Svar: Friksjonsfritt, stasjonært, inkompressibelt, ingen tilført energi (+,-), \vec{g} virker nedover og z oppover, langs en strømlinje (eller $\nabla \times \vec{v} = 0$).

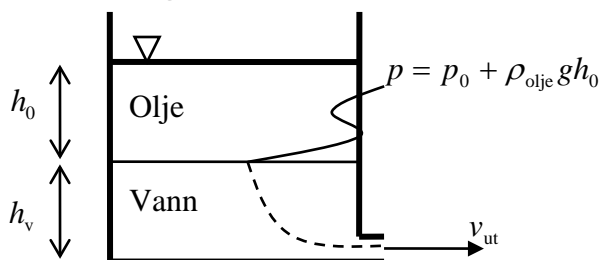
$$\int_1^2 \frac{\partial v}{\partial t} ds + \int_1^2 \frac{dp}{\rho} + \frac{1}{2}(v_2^2 - v_1^2) + g(z_2 - z_1) = 0 \quad (2)$$

Svar: Kan her ha ikke stasjonær og kompressibel strømning. Friksjonsfritt.

$$\frac{p_1}{\rho g} + \alpha_1 \frac{v_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \alpha_2 \frac{v_2^2}{2g} + z_2 + h_f \quad (3)$$

Svar: Hastigheten trenger ikke å være konstant over tverrsnittet, h_f friksjonstap. Inkompressibel.

Oppgave 2



Bruk Bernoullis likning (1) til å finne utstrømningshastigheten.

Svar: Obs! Ikke bruk Bernoulli gjennom to forskjellige fluider uten å stykke opp!

Antar at tankens bunnareal er mye større enn arealet på utløpet.

$$v_{ut} = \sqrt{2gh_v + 2gh_0\rho_o / \rho_v}$$

Oppgave 3

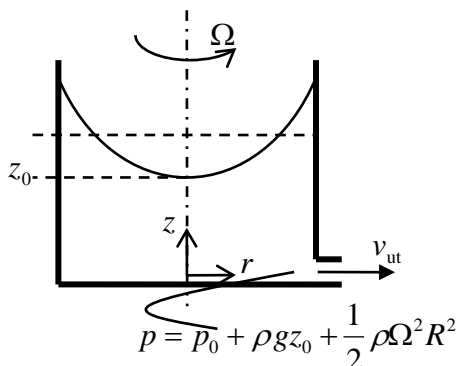
Væsketrykket i et roterende kar (stivt-legeme bevegelse $\vec{u} = r\Omega\vec{e}_\theta$) er gitt ved

$$p(r, z) = p_0 + \rho g(z_0 - z) + \frac{1}{2}\rho\Omega^2 r^2 \quad (4)$$

Hva blir v_{ut} nå?

Svar: Strømningen er ikke rotasjonsfri. Strømlinjene sett ovenfra er sirkler, dvs. vi kan ikke ta Bernoulli fra senter og ut! Vi kan derimot bruke Bernoulli like over utløpet hvor $p = p(R, 0)$. Siden forholdene må være stasjonære må vi se hastigheter relativt til rotasjonen.

Da er $v = 0$ like foran utløpet og $v = v_{ut}$ like bak. Bernoulli gir:



$$\frac{p_0 + \rho g z_0 + \frac{1}{2} \rho \Omega^2 R^2}{\rho} = \frac{p_0}{\rho} + \frac{v_{\text{ut}}^2}{2} \Rightarrow v_{\text{ut}} = \sqrt{2 g z_0 + \Omega^2 R^2}.$$

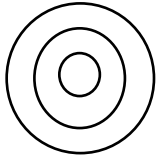
Oppgave 4

Væskeoverflaten for det roterende karet i oppgave 3 er gitt ved

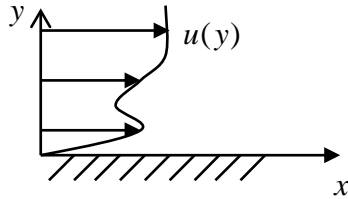
$$z = z_0 + \frac{\Omega^2 r^2}{2g}. \quad (5)$$

(Denne finnes ved å kreve at $p(r, z) = p_0$ i likning (4).) Forsøk å bruke Bernoullis likning (1) fra punktet $(r = 0, z = z_0)$ til et vilkårlig punkt på overflaten. Hvorfor blir uttrykket for z forskjellig fra (5)? Hva er feil?

Svar: $gz_0 = \frac{1}{2} v^2 + gz$, der $v = \Omega r \Rightarrow gz_0 = \frac{1}{2} \Omega^2 R^2 + gz \Rightarrow z = z_0 - \frac{1}{2} \Omega^2 R^2$, som er galt. Dette fordi strømlinjene sett ovenifra er vist nedenfor. Det er ikke mulig å gå fra origo til noe sted langs en strømlinje. For denne strømmen er også $\nabla \times \vec{v} \neq 0$.



Oppgave 5

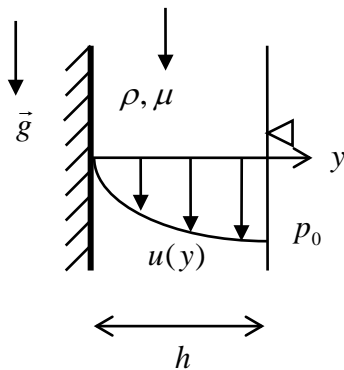


Gitt en strømning (stasjonær, inkompressibel) langsmed vegg $y = 0$. Hastigheten $\vec{v} = (u, 0)$ varierer kun med y , men er ellers ukjent. Vis at akselerasjonen er null.

Svar: $a_x = \frac{Du}{Dt} = \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} = 0$, stasjonært, v lik null og u kun avhengig av y .

$a_y = \frac{Dv}{Dt} = \frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} = 0$, fordi v er lik null.

Oppgave 6

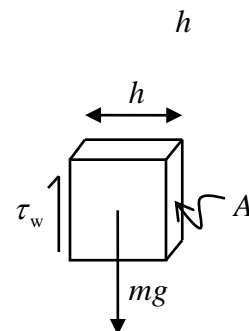


En væskefilm med tykkelse h renner ned langsmed en vertikal vegg. Det er ingen krefter mellom væsken og lufta. Skisser hvordan hastighetsprofilen $u(y)$ vil se ut.

Svar: Merk at $\frac{du}{dy}(h) = 0$ fordi det ikke er noen krefter mellom væskefilmen og lufta.

Bruk kraftloven til finne skjærspenningen τ_w på vegg.

Svar: Betrakt et fluidelement som vist i figuren. Summen av kreftene vertikalt lik null gir da at $\tau_w A = mg = hA\rho g \Rightarrow \tau_w = \rho gh$.

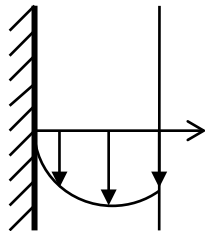
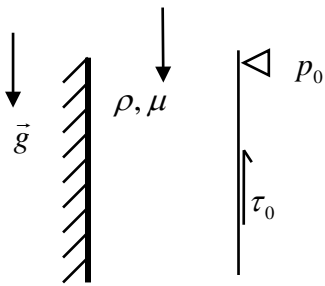


Oppgave 7

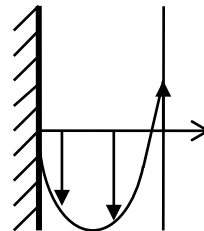
En luftstrøm oppover langsmed væskefilmen gir en konstant skjærspenning τ_0 på væskeoverflaten.

Skisser noen mulige hastighetsprofiler. Hva blir τ_w nå?

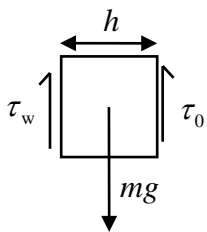
Svar:



Liten τ_0



Stor τ_0



Kraftloven gir nå $\tau_w A + \tau_0 A = mg = A\rho gh \Rightarrow \tau_w = \rho gh - \tau_0$.