

**Løsning A.1**

$$\text{Tetthet: } \rho = \frac{\gamma}{g} = \frac{7000 \text{ N/m}^3}{9.81 \text{ m/s}^2} = 713.8 \text{ kg/m}^3$$

$$\text{Spesifikk tetthet: } s = \frac{\rho_{\text{bensin}}}{\rho_{\text{vann}}} = \frac{713.8 \text{ kg/m}^3}{998 \text{ kg/m}^3} = 0.715$$

**Løsning A.2**

$$\text{Tetthet: } \rho = \frac{\gamma}{g} = \frac{16}{9.81} \text{ kg/m}^3 = 1.63 \text{ kg/m}^3$$

$$\text{Spesifikk tetthet: } s = \frac{\rho_{\text{gass}}}{\rho_{\text{luft}}} = \frac{1.63}{1.205} = 1.35$$

*Kommentar:*

I definisjonen av spesifikk tetthet for en gass forekommer det en tvetydighet det er nyttig å være oppmerksom på: I enkelte faglige sammenhenger blir  $s$  definert i forhold til luft *ved samme temperatur og trykk* som den aktuelle gassen, og ved tilnærmelsen ideell gass gir gassligningen at dette er lik forholdet mellom molmassene:

$$s \approx \frac{M_{\text{gass}}}{M_{\text{luft}}}$$

Man vil kunne oppleve å møte denne tvetydigheten i petroleumsfag ved lærestedet HIS, med unevnt antagelse om ideell gass.

**Løsning A.3**

Approximasjonen ideell gass ( $Z = 1$ ) har 1-2 % avvik ved standardbetingelser.

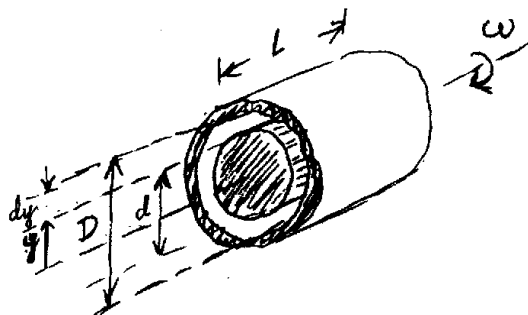
$$\text{Spesifikk vekt: } \gamma = s \frac{g p M_{\text{luft}}}{R_0 T} = 0.6 \frac{9.81 \cdot 101325 \cdot 28.964}{8314 \cdot (273.15 + 20)} \text{ N/m}^3 = 7.09 \text{ N/m}^3$$

$$\text{Molart volum: } v = \frac{R_0 T}{p} = \frac{8314 \cdot 293.15}{101323} = 24.1 \text{ m}^3/\text{kmol}$$

Alle ideelle gasser har samme molare volum ved gitt trykk og temperatur, uansett komposisjon.

**Løsning A.4**

Diameterdifferansen er mye mindre enn både ytre og indre diameter. Det er derfor nøyaktig nok å anta at hastighetsgradienten mellom platene er tilnærmet uavhengig av radien.



$$\begin{aligned} l &= 0.1 \text{ m} \\ R &= 0.04015 \text{ m} \\ r &= 0.04 \text{ m} \\ \omega &= 2\pi \times 2\text{s}^{-1} \\ \mu &= 0.12 \text{ N}\cdot\text{s/m}^2 \end{aligned}$$

Hvert flateelement  $dA$  på den sylindriske delen av akslingsoverflaten bidrar med  $d\Gamma = r\tau dA$  til det viskøse dreiemomentet som smøreoljen virker på akslingen med. Totalt dreiemoment blir:

$$\begin{aligned}\Gamma &= r\tau A \\ &= r\mu \frac{du}{dy} 2\pi r l \\ &\approx \mu \frac{r\omega}{R-r} 2\pi r^2 l\end{aligned}$$

Dette dreiemomentet må motvirkes av et like stort og motsatt rettet påsatt dreiemoment som får akslingen til å rotere med konstant vinkelfrekvens. Det påsatte dreiemomentet utfører et arbeid, som altså dissiperes som varme. Varmegenereringsraten:

$$\begin{aligned}P &= \Gamma\omega \\ &= \frac{2\pi\mu r^3 l \omega^2}{R-r} \\ &= \frac{2\pi \cdot 0.12 (0.04)^3 \cdot 0.1 (4\pi)^2}{0.00015} \text{ Nm/s} \\ &= 5.1 \text{ W}\end{aligned}$$

*Kommentar:*

I senere kapitler møter vi Reynoldstallet

$$\text{Re} = \frac{DV\rho}{\mu}$$

som for rørstrøm avgjør om strømmen er laminær eller turbulent. I denne løsningen har vi antatt laminær (glatt) strøm. For Re i dette tilfellet må vi erstatte

$$\begin{aligned}D &\rightarrow R-r \\ V &\rightarrow r\omega \quad (\text{hastighetsdifferansen})\end{aligned}$$

Med  $s_{\text{olje}}$  for den spesifikke tettheten:

$$\text{Re} = s_{\text{olje}} \frac{(R-r)\omega r \rho_{\text{vann}}}{\mu} = s_{\text{olje}} \cdot 0.63$$

Dette er en slik verdi at antagelsen om laminær strøm i lageret er rettferdiggjort.

## Løsning A.5

Anta

- rent sirkulerende strøm, uten radiell hastighetskomponent
- ingen trykkeffekter
- stasjonære forhold, ingen akselerasjon bortsett fra den sentripetale
- fluiden kan betraktes som stabler av tynne sylindriske fluidskiver
- hver slik skive roterer om aksen som et stivt legeme

Betrakt en sirkulær stripe ved radius  $r$ , med bredde  $dr$ , på en slik infinitesimalt tynn skive. Rotasjons-hastigheten  $u \propto \omega r$  avhenger lineært av radien, med “=” istedenfor “ $\propto$ ” for skiven nærmest platen pga. at fluiden hefter til platen. Antagelsen om lineært hastighetsprofil tilsvarer i dette tilfellet at for gitt  $r$  vil skjærspenningen  $\tau = \mu du/dh'$  være uavhengig av (aksialretnings) avstanden fra platen, slik at  $u \propto h'$ , med  $h = 0$  ved viskosimeterhusveggen og  $h' = h$  ved platen. Pr. stripe inne ved platen, på den ene siden av platen:

$$\begin{aligned}
 dA &= 2\pi r \, dr && \text{overflate} \\
 \frac{du}{dh'} &= \frac{\omega r}{h} && \text{hastighetsgradient} \\
 d\Gamma &= r\mu \frac{du}{dh'} dA = 2\pi\mu \frac{\omega r^3}{h} dr && \text{dreiemomentbidrag}
 \end{aligned}$$

Totalt viskøst dreiemoment blir lik summen av bidragene fra alle striper på begge sider av platen:

$$\begin{aligned}
 \Gamma &= 2 \int_{r=0}^{r=R} d\Gamma \\
 &= 4\pi\mu \frac{\omega}{h} \int_0^R r^3 \, dr \\
 &= \frac{\pi\mu\omega R^4}{h}
 \end{aligned}$$

### Løsning A.6

Med  $\omega = 2\pi \times 15 \text{ s}^{-1}$ :

$$\mu = \frac{\Gamma h}{\pi\omega r^4} = 0.290 \text{ N}\cdot\text{s/m}^2$$

Ut fra standard statistisk teori, hvis uavhengige usikkerheter:

$$\left(\frac{\Delta\mu}{\mu}\right)^2 = 1^2\left(\frac{\Delta\Gamma}{\Gamma}\right)^2 + 1^2\left(\frac{\Delta h}{h}\right)^2 + 1^2\left(\frac{\Delta\omega}{\omega}\right)^2 + 4^2\left(\frac{\Delta r}{r}\right)^2$$

Dvs. med alle delusikkerhetene like:

$$\frac{\Delta\mu}{\mu} = \sqrt{1 + 1 + 1 + 4^2} \frac{\Delta r}{r} \approx 4.4 \%$$

*Kommentar:*

I tillegg til denne antatt tilfeldige usikkerheten har man selvsagt systematiske feil blant annet fordi randeffektene ved skivekanten er neglisjert.

Denne siden er  
med fullt overlegg  
(nesten) BLANK