

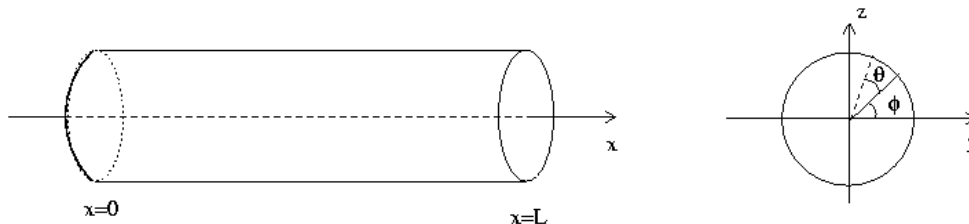
UNIVERSITETET I OSLO

Det matematisk-naturvitenskapelige fakultet

Eksamen i:	MEK 2200–4200 — Viskøse væsker og elastiske stoffer.
Eksamensdag:	Mandag 6. desember 2004.
Tid for eksamen:	14.30 – 17.30.
Oppgavesettet er på 3 sider.	
Vedlegg:	Ingen.
Tillatte hjelpemidler:	Rottmann: Matematiske Formelsamling, godkjent kalkulator.

Kontroller at oppgavesettet er komplett før du begynner å besvare spørsmålene.

Oppgave 1.



En sylindrisk stav med lengde L og radius a er orientert langs x -aksen. Den ene enden $x = 0$ holdes fast. Den andre enden $x = L$ kan vris en vilkårlig liten vinkel θ rundt x -aksen. Vi antar at forskyvningsfeltet kan skrives

$$\mathbf{u} = r\theta(x, t)\mathbf{e}_\phi$$

hvor $r = \sqrt{y^2 + z^2}$, $\theta(x, t)$ er dreievinkelen som kan variere langs staven og i tid, og \mathbf{e}_ϕ er enhetstangentvektor til sirkelen $r = \text{konstant}$.

Staven er laget av et isotropt elastisk materiale med tetthet ρ og Lamés elastisitetsparametre λ og μ . Det er ingen volumkrefter. Sideflaten $r = a$ er fri.

(Fortsettes side 2.)

- a) Beregn tøyningstensoren og spenningstensoren.
- b) Vis at det antatte forskyvningsfeltet tilfredsstillere alle krav som må være oppfylt.
- c) Vis at dreievinkelen θ tilfredsstillere likninga

$$\frac{\partial^2 \theta}{\partial t^2} = c^2 \frac{\partial^2 \theta}{\partial x^2}$$

Bestem hastigheten c .

- d) Dersom enden ved $x = L$ holdes fast med dreievinkel θ_0 , bestem en likevektsløsning for forskyvningsfeltet.
- e) Nå lar vi dreievinkelen ved $x = L$ være $\theta = \theta_0 \cos \omega t$. Det er naturlig å anta en løsning

$$\theta(x, t) = \hat{\theta}(x) \cos \omega t$$

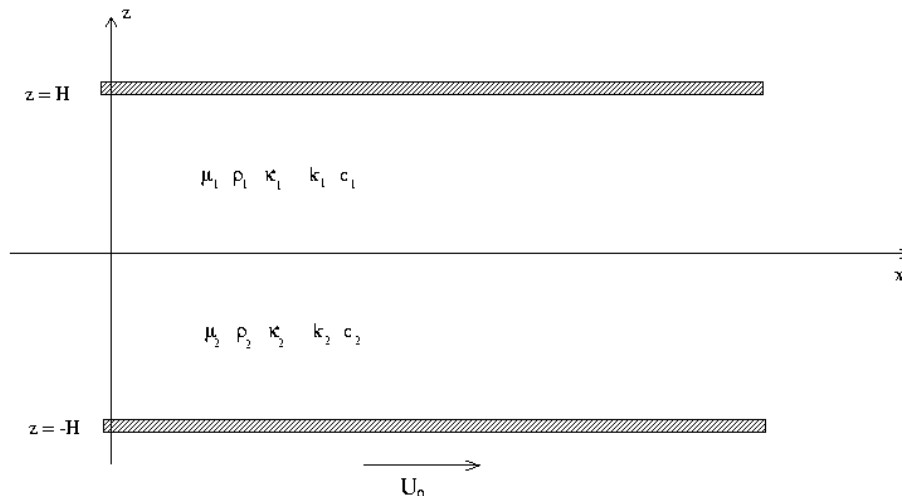
Bestem $\hat{\theta}(x)$.

Hva skjer med denne løsningen for

$$\frac{\omega L}{c} = n\pi \quad \text{når} \quad n = 1, 2, 3, \dots$$

Kommenter svaret.

Oppgave 2.



To ikke-blandbare inkompressible væsker befinner seg mellom to plater ved $z = -H$ og $z = H$. Væskene har viskositet μ_i , tetthet ρ_i , varmediffusivitet κ_i , termisk konduktivitet k_i og spesifikk varmekapasitet c_i for henholdsvis $i = 1, 2$. Husk at $k = \kappa \rho c$. Væske 1 er over $z = 0$ og væske 2 er under

(Fortsettes side 3.)

$z = 0$. Tyngdekrafta virker i negativ z -retning. Bunnplata beveger seg med konstant hastighet U_0 i x -retning. Topp-plata står i ro. Vi betrakter kun bevegelse i xz -planet, med hastighetsvektor

$$\mathbf{v} = (v, w)$$

- a) Vi antar at hastighetsfeltet er uniformt i x -retning. Begrunn hvorfor den vertikale hastighetskomponenten w er lik null.
- b) Vi antar det ikke pålegges eksterne trykkgradienter. Bestem den stasjonære hastighetsprofilen.
- c) Bestem kraft pr. flateenhet og arbeid pr. tids- og flateenhet for å trekke bunnplata.
- d) Beregn energidissipasjonen i de to væskene. Vis at den totale dissipasjonen er lik arbeidet utført for å trekke bunnplata.
- e) Begge platene holdes på konstant temperatur T_0 . Bestem temperaturfordelingen i væskene. Klarer du å vise at varmetrasporten går fra væska med minst $k_i\mu_i$ til væska med størst $k_i\mu_i$?

SLUTT