

# UNIVERSITETET I OSLO

## Det matematisk-naturvitenskapelige fakultet

Eksamen i: MEK4300 — Viskøs strømming og turbulens

Eksamensdag: Onsdag 15. juni 2011

Tid for eksamen: 9.00–13.00

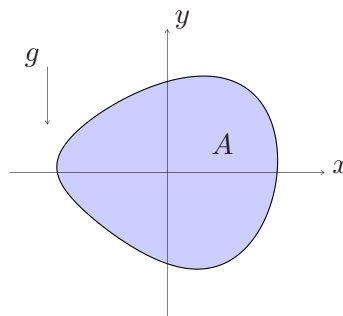
Oppgavesettet er på 4 sider.

Vedlegg: Ingen

Tillatte hjelpemidler: Rottmann: Matematishe Formelsamlung, godkjent kalkulator

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

### Oppgave 1 Poiseuille strøm (vekt 36%)



Vi har gitt en trykkdrevet strømming i et rør med generelt tverrsnitt (se figur). Tverrsnittet er parallelt med  $xy$  planet og betegnes med  $A$ , mens  $z$ -aksen er rettet langs røret. Væsken er inkompressibel, den dynamiske viskositetskoeffisienten er  $\mu$ , tyngden er rettet i negativ  $y$  retning og rørveggene er tette. Videre antar vi at strømmen er stasjonær og uniform i  $z$  retningen.

**1a** (vekt 6%)

Skriv ned likninger og randbetingelser for dette problemet.

**1b** (vekt 6%)

Anta at hastigheten har formen

$$\mathbf{v} = w(x, y)\mathbf{k},$$

og finne et uttrykk for trykket. Vis videre at

$$\left( \frac{\partial^2 w}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 w}{\partial y^2} \right) = -\beta \quad (1)$$

og angi hvordan konstanten  $\beta$  avhenger av trykket.

(Fortsettes på side 2.)

**1c** (vekt 6%)

Finn veggspenningen  $\tau_w$  uttrykt ved hjelp av deriverte av  $w$ . Vis også at dissipasjonen i dette tilfellet blir

$$\Phi = \mu \left\{ \left( \frac{\partial w}{\partial x} \right)^2 + \left( \frac{\partial w}{\partial y} \right)^2 \right\}.$$

**1d** (vekt 6%)

Finn  $w$  uttrykt ved  $\beta$  når tversnittet av kanalen er ellipseformet og definert ved

$$\frac{x^2}{a^2} + \frac{y^2}{b^2} - 1 = 0.$$

Hint: legg merke til at Laplace operatoren anvendt på venstresiden av dette uttrykket gir en konstant.

**1e** (vekt 6%)

I dette delpunktet antar vi  $a = b$ . Finn den totale volum fluksen,  $Q$ , langs røret. Bestem også skjærspenningen ved veggen,  $\tau_w$ , uttrykt ved trykkgradienten og andre parametere i problemet.

**1f** (vekt 6%)

Nå antar vi generelt tverrsnitt igjen. Start med (1) og finn en energilikning på formen

$$Q \frac{\partial p}{\partial z} = - \iint_A \Phi \, dx \, dy,$$

der  $Q$  er volumtransporten i røret og forklar det fysiske innholdet i denne relasjonen. Hint: du må manipulere med integralene for å finne høyresiden.

**Oppgave 2 Turbulens** (vekt 28%)**2a** (vekt 10%)

Uled *Reynolds averaged Navier-Stokes* (RANS) likninger for en inkompressibel, Newtonsk væske og angi Reynolds spenningstensor. Du kan benytte, uten bevis, at  $\mathbf{v} \cdot \nabla \mathbf{v} = \nabla \cdot (\mathbf{v}\mathbf{v})$  for et vilkårlig divergensfritt hastighetsfelt  $\mathbf{v}$ .

**2b Turbulent rørstrømning** (vekt 10%)

Vi antar en fullt utviklet trykkdrevet strømning mellom to plan ved  $y = -h$  og  $y = h$ . Middelhastigheten blir da  $\bar{\mathbf{v}} = \bar{u}(y)\mathbf{i}$ . Finn trykkvariasjonen på tvers av strømmingen fra RANS-likningene. Vis at

$$0 = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial \tau}{\partial y},$$

der skjærspenningen er

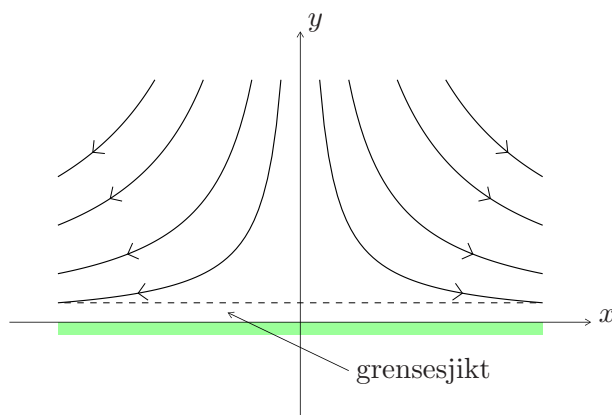
$$\tau = \mu \frac{d\bar{u}}{dy} - \overline{\rho u'v'},$$

$\rho$  er tettheten og  $\frac{\partial \bar{p}}{\partial x}$  er konstant.

(Fortsettes på side 3.)

**2c** (vekt 8%)

Hvorfor er det et viskøst sublag ved en rand med heft? Hastighetsprofilen kan tilnærmes med en linear funksjon. Finne denne uttrykt ved veggspenningen  $\tau_w$  og andre relevante parametere.

**Oppgave 3 Stagnasjonsstrømning** (vekt 36%)

En friksjonsfri løsning for stagnasjonsstrømning ved en vegg (se figur) er

$$\psi^* = Bx^*y^*, \quad u^* = Bx^*, \quad v^* = -By^*,$$

der  $\psi^*$  er strømfunksjonen, og  $u^*$ ,  $v^*$  er hastighetskomponentene. Stjerner indikerer størrelser med dimensjon. Vi søker modifikasjonen av denne strømmen på grunn av heftbetingelse ved vegg og viskositet.

**3a** (vekt 9%)

Vi betegner tettheten med  $\rho$  og den dynamiske viskositetskoeffisienten med  $\mu$ . Dimensjonsløse variabler er så definert ved

$$\begin{aligned} x^* &= Lx, & y^* &= Hx, & t^* &= Bt, \\ u^* &= LBu, & v^* &= HBv, & p^* &= \hat{p}p, \end{aligned}$$

der  $L$  er en lengdeskala i  $x$ -retningen og  $H = \sqrt{\frac{\mu}{\rho B}}$  er en skala relatert til grensesjiktet. Bestem trykkskalaen,  $\hat{p}$ , slik at de dimensjonsløse likningene blir

$$\begin{aligned} \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} &= 0, \\ u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} &= -\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} + \gamma \frac{\partial^2 u}{\partial x^2}, \\ \gamma \left( u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} \right) &= -\frac{\partial p}{\partial y} + \gamma \left( \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} + \gamma \frac{\partial^2 v}{\partial x^2} \right), \end{aligned}$$

der  $\gamma = H^2/L^2$ . For ethvert fornuftig valg av  $L$  er parameteren  $\gamma$  liten. Uansett, vi søker eksakte løsninger og vil ikke forkaste ledd av orden  $\gamma$ .

(Fortsettes på side 4.)

**3b** (vekt 9%)

Vi antar at  $v$  er uavhengig av  $x$

$$v = -F(y),$$

der  $F$  er en funksjon som må bestemmes. Vis at dette fører til at den andre hastighetskomponenten har formen

$$u = xF'(y),$$

og at  $F$  må oppfylle randbetingelsene

$$F(0) = 0, \quad F'(0) = 0, \quad \lim_{y \rightarrow \infty} F'(y) = 1.$$

**3c** (vekt 9%)

Vis at trykket kan skrives som

$$p = -\gamma(F' + F^2) + p_0(x).$$

**3d** (vekt 9%)

Vis at  $F$  må oppfylle likningen

$$F''' + FF'' - (F')^2 = -1.$$

Slutt