

DATO: 4. JUNI 2002

EKSAMEN I: TE 0195 Reservoarteknikk 1

**VARIGHET:** kl. 09.00–14.00

TILLATTE HJELPEMIDLER: Kalkulator

OPPGAVESETTET BESTÅR AV: 5 sider

**MERKNADER:** Alle delspørsmål gis lik vekt.

# Oppgave 1

- a) Den generelle Young-Laplace sin ligning er

Hvordan blir denne ligningen dersom skilleflaten mellom fasene er en kuleflate?

- b)** Forklar hvordan kontaktvinkelen  $\theta$  kan brukes til å karakterisere fuktpreferansen til en porøs bergart.

- c) Gitt et stort kar med olje og vann i likevekt. Et sylinderisk kapillarrør med indre radius  $r$  står vertikalt mellom olje- og vannfasen. Tegn hvordan vann-olje skilleflaten inne i røret vil innstille seg i forhold til vann-olje skilleflaten i karet for (i) et vannfuktende rør, og (ii) et oljefuktende rør.

- d) Hvordan blir Young-Laplace sin ligning (1) for skilleflaten mellom de to fasene i tilfellet (i) under spørsmål c)?

- e) Bruk prinsippet om virtuelt arbeid til å vise at i likevekt så vil skilleflaten i røret være en høyden  $h$  over skilleflaten i karet, gitt ved

dersom en bruker at  $\Delta\rho = \rho_w - \rho_o$ , at  $\sigma_{os} - \sigma_{ws} = \sigma_{ow} \cos\theta$  (Young-Dupre slike), hvor indeks  $o$  betegner olje,  $w$  vann,  $s$  "solid" eller fast stoff og  $g$  tyngdens akselerasjon.

- f) Beregn trykket i vannet og i oljen i røret ved høyden  $h$  og vis derav at kapillartrykket ved  $h$  blir det samme som under spørsmål d)

- g)** I et annet kar med saltvann åpent til luft ligger det en lang (4-5 meter) finmasket strømpe fylt med sand, helt neddykket i vann. Den ene enden av strømpen heises nå opp i luften men slik at den andre enden fortsatt stikker ned i vannet. Vann renner ut av sandstrømpen inntil likevekt inntrer. Hvor er da det frie vannivået inne i den hengende strømpen?

## Oppgave 2

Gitt et reservoar med oljesone, gasskappe og neglisjerbar vanninnfluks. Materialbalanseligningen for dette tilfellet er

$$N_p(B_o + (R_p - R_s)B_g) = NB_{oi} \left( \frac{(B_o - B_{oi}) + (R_{si} - R_s)B_g}{B_{oi}} + m\left(\frac{B_g}{B_{gi}} - 1\right) \right).$$

Produksjonen skjer fra oljesonen. Gasskappen ekspanderer ned i oljesonen og danner en invadert sone slik at reservoaret kan deles inn i en rest-oljesone, en invadert sone og en gasskappe. Vannmetningen er  $S_{wc}$  og oljemetningen i invadert sone er  $S_{org}$ .

- a)** Vis at porevolumet av invadert sone er gitt ved

$$\frac{G(B_g - B_{gi})}{1 - S_{wc} - S_{org}}, \text{ rb},$$

hvor  $G = mNB_{oi}/B_{gi}$  er volum gass initielt i gasskappen.

- b)** Vis at oljemetningen  $S_o$  i rest-oljesonen er gitt ved

$$S_o = \frac{(N - N_p)B_o - S_{org}\frac{G(B_g - B_{gi})}{(1 - S_{wc} - S_{org})}}{\frac{NB_{oi}}{(1 - S_{wc})} - \frac{G(B_g - B_{gi})}{(1 - S_{wc} - S_{org})}}.$$

- c)** Data for reservoaret er gitt i tabell (1). All produksjon skjer fra oljesonen. Beregn

$N = 400 \cdot 10^6 \text{ stb}$	$N_p = 200 \cdot 10^6 \text{ stb}$	$G_p = 260 \cdot 10^9 \text{ scf}$
$m = 0.25$	$S_{wc} = 0.25$	$S_{org} = 0.25$
Ved initielt trykk $p_i$		Ved trykk $p$
$B_{oi} = 1.5 \text{ rb/stb}$		$B_o = 1.2 \text{ rb/stb}$
$B_{gi} = 0.001 \text{ rb/scf}$		$B_g = 0.003 \text{ rb/scf}$
$R_{si} = 1000 \text{ scf/stb}$		$R_s = 600 \text{ scf/stb}$

Tabell 1: Reservoar- og fluiddata

antall rb (reservoir barrels) frigjort gass som er gjenværende i rest-oljesonen ved trykk  $p$  samt oljemetningen i rest-oljesonen.

# Oppgave 3

Deler av vedlegg 1 og 2 kan være til hjelp ved besvarelsen av denne oppgaven.

- a) Hvilke to grensebetingelser og hvilken initialbetingelse brukes til å utelede linjekildeløsningen i trykktestanalyse?
  - b) Forklar kort hvordan superposisjonsprinsippet kan brukes til å konstruere trykkløsningen for trykkoppbygging i en brønn etter at den er stengt av. Det er tilstrekkelig med en eventuell skisse og utgangsgangsligning.
  - c) Forklar kort med ord hva speilbrønner brukes til.
  - d) En vertikal brønn er plassert i et uendelig reservoar i en avstand  $d$  fra en impermeabel, vertikal barriere. Ved tid  $t = 0$  er reservoaret i likevekt med trykk  $p_i$  og brønnen starter å produsere med konstant rate. Vis at trykkløsningen er gitt ved

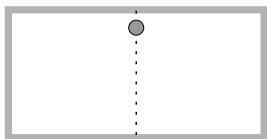
$$p_D(t_D) = \frac{1}{2} \operatorname{ei}\left(\frac{1}{4t_D}\right) + \frac{1}{2} \operatorname{ei}\left(\frac{d^2}{t_D r_w^2}\right). \quad \dots \dots \dots \dots \dots \dots \dots \quad (3)$$

- e) Vis at denne ligningen gir to rette linjer i et halvlogaritmisk plott, for store og små verdier av  $t$ , med en dobling av stigningsforholdet  $m$ .

f) Utled følgende uttrykk for avstanden til barrieren, i praktiske enheter,

hvor  $t_x$  angir tidspunktet for skjæring mellom de to rette linjene.

g)



Figur 1: Brønnplassering

En brønn er plassert med koordinater  $(1, 7/8)$  i et begrenset, 2:1 rektangulært reservoar, se figur (1). Brønnen testes med en trykkfallstest. Anta at kun nærmeste reservoargrense reflekteres i trykkdataene og at andre nødvendige data er kjente. Forklar kort hvordan en kan beregne (i) permeabilitet  $k$  og (ii) dreneringsareal  $A$ .

- h)** Forklar hvordan en kan sjekke antagelsen om at kun nærmeste reservoargrense reflekteres i trykkdataene.
- i)** Skisser mønsteret av speilbrønner som er nødvendige for å finne korrekt trykkløsing for lange produksjonstider.

## Vedlegg 1—Formler

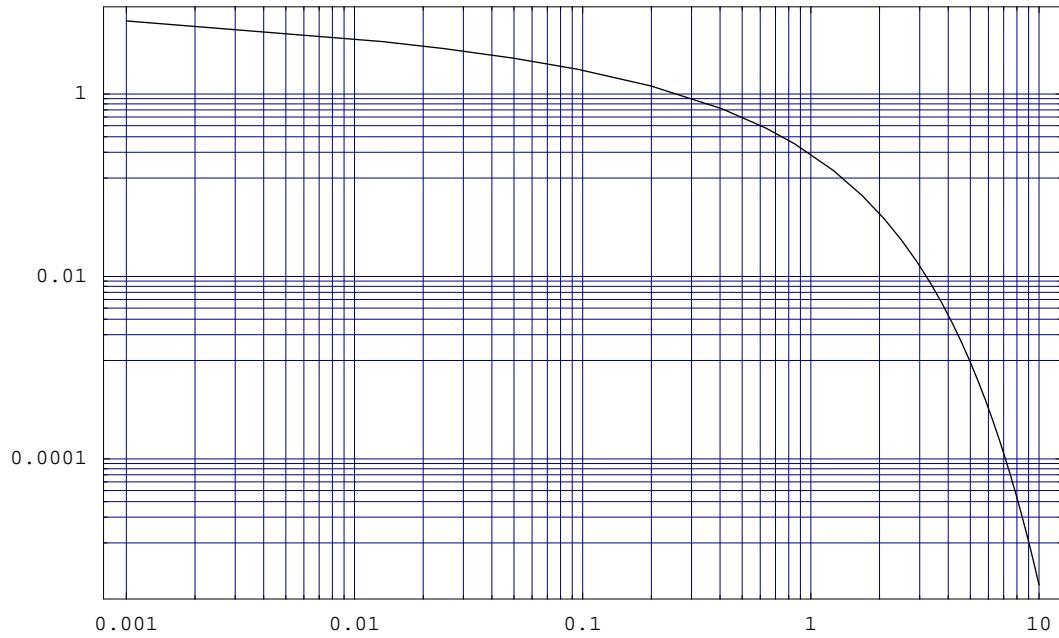
$$\begin{aligned}
 p_D &= \frac{2\pi kh}{q\mu}(p_i - p_{wf}) \\
 t_D &= \frac{kt}{\phi\mu c r_w^2} \\
 t_{DA} &= \frac{kt}{\phi\mu c A} \\
 p_D(r_D, t_D) &= \frac{1}{2} \operatorname{ei}(x), \quad x = \frac{r_D^2}{4t_D}, \quad r_D = \frac{r}{r_w} \\
 \operatorname{ei}(x) &\approx -\ln(\gamma x), \text{ for } x \leq 0.01, \quad \text{med } \gamma = 1.781 \\
 p_D(t_D) &= \frac{1}{2} \operatorname{ei}\left(\frac{1}{4t_D}\right) \\
 &\approx \frac{1}{2}(\ln(t_D) + 0.809)
 \end{aligned}$$

Praktiske enheter:

$k[\text{md}]$ ;  $t[\text{timer}]$ ;  $\mu[\text{cp}]$ ;  $(r, h)[\text{ft}]$ ;  $q[\text{rb/d}]$ ;  $Q[\text{stb/d}]$ ;  $p[\text{psi}]$ ;  $A[\text{ft}^2]$ .

$$\begin{aligned} p_D &= 7.08 \cdot 10^{-3} \frac{hk}{q\mu} (p_i - p_{wf}) \\ t_D &= 0.000264 \frac{kt}{\phi\mu cr_w^2} \\ t_{DA} &= 0.000264 \frac{kt}{\phi\mu cA} \\ S &= 1.151 \left( \frac{p_i - p_{1\text{HR}}}{m} - \log\left(\frac{k}{\phi\mu cr_w^2}\right) + 3.23 \right) \\ m &= \frac{162.6 Q \mu B}{kh} \\ 1 \text{ bbl} &= 5.61 \text{ ft}^3 \\ 1 \text{ ft} &= 12 \text{ in} \end{aligned}$$

## Vedlegg 2—ei-funksjonen



Figur 2: Funksjonen  $\text{ei}(x)$  i log-log plott for  $x$ -verdier mellom 0.001 og 10