

ResTek1—Løsning Øving 4

Oppgave 1

Regner først ut gass- og vannvolum:

$$V_g = (225.90 - 224.14)/1.0 = 1.76 \text{ cm}^3$$

$$V_w = 4.4 - 1.76 = 2.64 \text{ cm}^3$$

Olje:

$$m_o = 224.14 - 209.75 - 2.64 \cdot 1.0 = 11.75 \text{ g}$$

$$\rho_o = 141.57/(131.5 + 35) = 0.8498 \text{ g/cm}^3$$

$$V_o = m_o/\rho_o = 11.75/0.8498 = 13.83 \text{ cm}^3$$

$$V_p = V_o + V_g + V_w = 1.76 + 2.64 + 13.83 = 18.23 \text{ cm}^3$$

Dette gir:

$$\phi = V_p/V_b = 18.23/95 = 0.19$$

$$S_w = V_w/V_p = 2.64/18.23 = 0.14$$

$$S_o = V_o/V_p = 13.83/18.23 = 0.76$$

$$S_g = 1 - S_o - S_w = 0.10$$

$$\rho = 209.75/(95 - 18.23) = 2.73 \text{ cm}^3, \text{ dvs. kalkstein.}$$

Oppgave 2

Omgjør alle volumene til å korrespondere med 120 g prøve:

$$V_b = 37.4 \cdot 120/90 = 49.9 \text{ cm}^3$$

$$V_g = 0.53 \cdot 120/80 = 0.80 \text{ cm}^3$$

$$V_o = 4.4 \text{ cm}^3, V_w = 2.8 \text{ cm}^3$$

$$V_p = V_g + V_o + V_w = 8.0 \text{ cm}^3$$

$$\rho = 141.5/(131.5 + 35) = 0.8498 \text{ g/cm}^3$$

Dette gir:

$$\phi = V_p/V_b = 0.16$$

$$S_w = V_w/V_p = 0.35$$

$$S_o = V_o/V_p = 0.56$$

$$S_g = 1 - S_o - S_w = 0.10$$

$$\rho = [120 - (4.4 \cdot 0.8498 + 2.8)]/(49.9 - 8.0) = 2.70 \text{ g/cm}^3, \text{ kalkstein.}$$

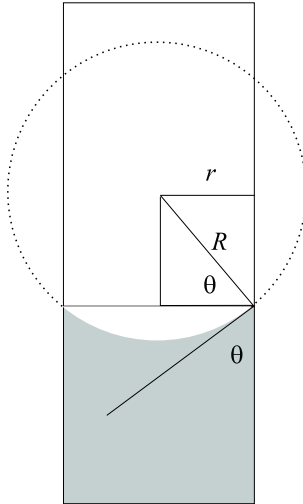
Oppgave 3

Vi bruker uttrykkene $h = 2\sigma \cos \theta / \Delta \rho g r$, $p_c = 2\sigma \cos \theta / r$ med enhetene h : cm, σ : dyn/cm, $\Delta \rho$: g/cm³, g : cm/s², dyn: g · cm/s², r : cm, p_c : dyn/cm². Innsatt de oppgitte størrelser får vi at $h = 2.86$ cm, $p_c = 2800$ dyn/cm² som er lik $4.05 \cdot 10^{-2}$ psi [1 atm tilsvarer 14.65 psi som tilsvarer $1.0133 \cdot 10^6$ dyn/cm²; dermed tilsvarer 1 psi $6.92 \cdot 10^4$ dyn/cm²].

Oppgave 4

Fortrengings- eller terskeltrykket $p_D = 25 \text{ psi} = 25 \cdot 6.92 \cdot 10^4 \text{ dyn/cm}^2 = 1.73 \cdot 10^6 \text{ dyn/cm}^2$. Dermed får vi av uttrykket for kapillartrykket ovenfor at $r = 2\sigma \cos \theta / p_D = 2 \cdot 24 \cdot 1 / 1.73 \cdot 10^6 = 2.78 \cdot 10^{-5} \text{ cm}$. Diameteren $2 \cdot 2.78 \cdot 10^{-5} / 2.54 = 2.2 \cdot 10^{-5}$ tommer, eller $0.56 \mu\text{m}$.

Oppgave 5



Figur 1: Vertikalt, sylindrisk rør vist i vertikalt snitt gjennom diameter, kuleformet fluidoverflate inne i røret mellom to fluid.

For en kuleflate er $R_1 = R_2 = R$ og av figuren ser vi at $r = R \cos \theta$. De to vinklene merket med θ er like siden vinkelbeina står parvis normalt på hverandre. Dermed følger uttrykket i oppgaven. Merk at dette er en tilnærming hvor vi har sett bort fra tyngdekraftens innvirkning på formen av fluid-fluid overflaten. Krumningen vil i virkeligheten være større inne ved veggen enn i midten av røret. Dersom r blir stor, vil overflaten bli et horisontal plan inne i midten av røret.

Oppgave 6

La oss betrakte en kjerneprøve med lengde L , tverrsnitt A , porøsitet ϕ , mettet med vann av resistivitet R_w . De rette porekanalene har lengde $L_a = L$. Vannet i de rette porekanalene leder strømmen og kan betraktes som en leder med motstand r (i ohm) med tverrsnitt ϕA og lengde L . Dermed har vi $r = R_w L / \phi A$, $R_0 = r A / L = R_w / \phi$, $F = R_0 / R_w = 1 / \phi$.

La nå n være antall kronglete porekanaler med samme lengde L_a og tverrsnitt ΔA . Da er $V_p = n\Delta AL_a$, $\phi = V_p/V_b = n\Delta AL_a/AL$, eller

$$n\Delta A = \phi AL/L_a.$$

Motstanden r (fortsatt i ohm) gjennom vannet er lik resistiviteten R_w multiplisert med lengden av vannet, L_a , delt på tverrsnittet av vannet, $n\Delta A$:

$$r = R_w L_a / n\Delta A,$$

$$R_0 = rA/L = R_w L_a A / n\Delta AL = R_w L_a L_a A / \phi ALL,$$

$$R_0 = R_w (L_a/L)^2 / \phi = R_w \tau / \phi,$$

$$F = R_o/R_w = \tau/\phi.$$

Så, dersom $m = 2$ i Archie's ligning $F = \phi^{-m}$ blir $\tau = 1/\phi$.