

To faser, olje og vann, i en dimensjon

Utvid programmet til også å inkludere strøm av de to fasene olje og vann i en dimensjon for et horisontalt system.

- Bruk kvasi-implisitt formulering med kordemetoden.
- Bruk p_o og Δs_o som ukjente.
- Løs ligningssettet med SOLVE, dvs. med eliminasjon eller simultan løsning for p_o og Δs_o .
- Legg inn opsjon for produksjon mot konstant trykk, `pconst`, ved utløpet av blokk 1.
- Les inn tabell av PVT-data og bergartsdata.
- Dimensjoner til 20 blokker.
- Bruk oppstrøms relative permeabiliteter.

Testeksempelet en skal simulere tilsvarer øving 10.2 i Dake sin lærebok [?], sml. også øving 10.1 i samme bok.

I dette eksempelet er kapillartrykket p_c satt lik null. Vi skal likevel formulere ligningene i modellen med kapillartrykksledd. En får bruk for dette i øving 10, som behandler simulering av et laboratorieeksperiment for å må relative permeabilitetskurver, med og uten kapillartrykk.

Følgende data inngår:

- $m_x = 20$ —bruk lik blokk lengde
- Lengde 2000 ft, tverrsnitt $625 \times 40 \text{ ft}^2$
- $\phi = 0.18$
- Initiell vannmetning $s_{wi} = 0.20$
- $B_{oi} = 1.3 \text{ rb/stb}$, $c_o = 8.0 \times 10^{-6} \text{ psi}^{-1}$
- $B_{wi} = 1.0 \text{ rb/stb}$, $c_w = 3.0 \times 10^{-6} \text{ psi}^{-1}$
- $\mu_o = 5.0 \text{ cp}$, konstant
- $\mu_w = 0.5 \text{ cp}$, konstant
- Relative permeabiliteter er gitt av tabell 10.1 i boken til Dake, og en setter $p_c = 0$
- En vannrate på 1000 stb/d injiseres i blokk nr. 20 og produksjonen skjer mot konstant trykk `pconst = p_i` ved utløpet av blokk nr. 1

- Initielt trykk $p_i = 2000$ psia

Simuler vanddrivet i 25 år, og gjør følgende sammenligninger:

A. Ved tid ett år, plott s_w som funksjon av avstand fra injeksjonsenden beregnet fra:

1. Simuleringsmodellen
2. Buckley-Leverett teorien, se Dake [?], kapittel 10.

Forklar forskjellen mellom i) og ii).

B. Sammenlign

- WOR versus tid i 25 år
- NPC versus tid i 25 år

beregnet med de samme to metodene som under **A.**

Kommentarer

For strøm av en fase i en dimensjon har vi fra før

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckb}{\mu} \frac{\partial p}{\partial x} \right) + q = \phi \frac{\partial b}{\partial t},$$

og utvidet til to faser får en etter en helt tilsvarende utledning

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{ro}b_o}{\mu_o} \frac{\partial p_o}{\partial x} \right) + q_o = \phi \frac{\partial}{\partial t} (s_o b_o), \quad \dots \dots \dots (1)$$

for oljeligningen, og for vannligningen

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{rw}b_w}{\mu_w} \frac{\partial p_w}{\partial x} \right) + q_w = \phi \frac{\partial}{\partial t} (s_w b_w). \quad \dots \dots \dots (2)$$

I tillegg har en definisjonen av kapillartrykk, $p_w = p_o - p_c$, og at summen av metningene må være lik en: $s_w + s_o = 1$. I disse ligningene er b_o, μ_o funksjoner kun av p_o , og b_w, μ_w kun av p_w , mens k_{ro}, k_{rw}, p_c kun er funksjoner av s_w .

Det fins mange måter å formulere ligningssettet på i numerisk forstand:

- A Impes metoden
- B Fullstendig implisitt formulering (Newton)
- C Kordemetoden eller kvasi-Newton

Her skal vi kort beskrive metode A og B, og gå i detalj og bruke metode C. I det følgende lar vi superskript k betegne iterasjonsnivå, og n tidsnivå, slik at modellen går fra tidsnivå n til $n + 1$ ved hjelp av flere iterasjoner.

La oss først formulere ut høyre side av ligningen:

$$\begin{aligned} \phi \frac{\partial}{\partial t} (s_o b_o) &= \frac{\phi}{\Delta t} ((s_o b_o)^{n+1} - (s_o b_o)^n) \\ &= \frac{\phi}{\Delta t} (\bar{b}_o \cdot \Delta s_o + \bar{s}_o \cdot \Delta b_o) \\ &= \frac{\phi}{\Delta t} \left(\bar{b}_o \cdot \Delta s_o + \bar{s}_o \cdot \frac{\partial b_o}{\partial p_o} \Delta p_o \right), \end{aligned}$$

hvor

$$\begin{aligned} \bar{b}_o &= (b_o^{n+1} + b_o^n) / 2 \\ \bar{s}_o &= (s_o^{n+1} + s_o^n) / 2 \\ \Delta s_o &= s_o^{n+1} - s_o^n \\ \Delta p_o &= p_o^{n+1} - p_o^n. \end{aligned}$$

Tilsvarende finner en for vannligningen:

$$\phi \frac{\partial}{\partial t} (s_w b_w) = \frac{\phi}{\Delta t} \left(\bar{b}_w \cdot \Delta s_w + \bar{s}_w \cdot \frac{\partial b_w}{\partial p_w} \Delta p_w \right).$$

IMPES-metoden

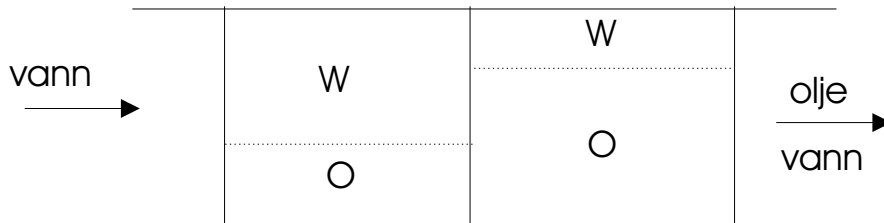
Betegnelsen *IMPES* er et akronym for *Implicit Pressure Explicit Saturation*. De metningsavhengige størrelsene, k_{ro} , k_{rw} , p_c , holdes fast på tidsnivå n , mens en løser trykket implisitt for tidsnivå $n + 1$. Siden $\Delta s_w = -\Delta s_o$, elimineres Δs_o på høyre side av ligningen og en står igjen med en ligning i trykk. Denne ligningen er fremdeles ulinær siden b , μ avhenger av trykk, og \bar{s}_o inngår. Grovt sett løses den i følgende trinn:

1. Foreta en implisitt løsning av trykkene
2. Beregn Δs_o fra ligning 1 eller 2
3. Oppdater koeffisienter og b , μ , \bar{s}_o , \bar{s}_w etc.
4. Start på punkt 1. igjen

Denne metode fungerer godt dersom det ikke er for “store” metningsendringer per tidssteg. Den blir derfor ofte brukt i full felt modeller hvor de numeriske blokkene er store. Trykket løses ved eliminasjon eller LSOR.

Oppstrøms relative permeabiliteter

I strømningsleddet på venstre side av oljeligningen 1 inngår leddet $k_{ro}b_o/\mu_o$. For strøm av en fase, hvor $k_{ro} = 1$, har vi tidligere brukt middelverdi av b_o/μ_o både i tid og avstand. Dette kan ikke gjøres uten videre for k_{ro} , som eksemplifisert: Figuren illustrerer



Figur 1: Illustrasjon av oppstrøms relative permeabiliteter

et vanddriv fra venstre mot høyre. I blokk i er oljemetningen s_{or} og $k_{ro} = 0$. I blokk ip er $s_o > s_{or}$ og $k_{ro} > 0$. Dersom k_{ro} midles aritmetisk mellom de to blokkene, så vil transmissibiliteten til olje bli større enn null. Olje vil strømme fra blokk i til blokk ip og oljemetningen i blokk i vil bli redusert til en verdi under s_{or} . Dette er ufsykalsk og det foreslårte en rekke metoder i litteraturen for å bøte på dette:

- Harmonisk midling
- Topunkts oppstrøms relative permeabiliteter
- Oppstrøms relative permeabiliteter

Vi skal bruk oppstrøms relative permeabiliteter, som vel er den vanligste formuleringen. For hvert tidssteg, ev. etter første iterasjon, sjekkes hvilken retning oljestrømmen har, fra $i \rightarrow ip$ eller $ip \rightarrow i$. I transmissibiliteten mellom de to blokkene velges så oppstrøms verdi av k_{ro} .

Fullstendig implisitt formulering

Vi ser på strømningsleddet

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{ro}b_o}{\mu_o} \frac{\partial p_o}{\partial x} \right)$$

mellom blokk i og ip og skriver dette på formen $ckx_{ip} \cdot F(p_{oi}, p_{oip}, s_{oi}, s_{oip})$, hvor ckx_{ip} , som før, inneholder de konstante deler av transmissibiliteten mellom ip og i , og

$$F(p_{oi}, p_{oip}, s_{oi}, s_{oip}) = \frac{k_{ro}b_o}{\mu_o} (p_{oip} - p_{oi}).$$

Vi bruker Newton's metode på F , eller sagt på en annen måte, vi rekkeutvikler F til første orden i alle variable:

$$F^{k+1} \simeq F^k + \left(\frac{\partial F}{\partial p_{oi}} \right)^k \Delta p_{oi}^{k+1} + \left(\frac{\partial F}{\partial p_{oip}} \right)^k \Delta p_{oip}^{k+1} + \left(\frac{\partial F}{\partial s_{oi}} \right)^k \Delta s_{oi}^{k+1} + \left(\frac{\partial F}{\partial s_{oip}} \right)^k \Delta s_{oip}^{k+1}.$$

Her må en generelt ta med både Δs_{oi} og Δs_{oip} siden en ikke vet hvilken vei strømmen går. Ved oppstrøms relative permeabiliteter er enten $(\partial F / \partial s_{oi})^k$ eller $(\partial F / \partial s_{oip})^k$ lik null. Strømningsleddet i vannligningen formuleres tilsvarende. Høyre sidene av ligningen uttrykkes også i $\Delta p_{oi}^{k+1}, \Delta s_{oi}^{k+1}$. En får da to ligninger med to ukjente, Δp_o^{k+1} og Δs_o^{k+1} , som det løses for ved eliminasjon eller med (L)SOR. Merk at $\Delta p_{oi}^{k+1}, \Delta s_{oi}^{k+1}$ er endringer per Newton iterasjon — ikke endringer over tidssteget.

Kordemetoden – kvasi-Newton

Metoden kan illustreres ved å formulere uttrykket for k_{ro} :

$$k_{ro}^{n+1} \simeq k_{ro}^n + \frac{k_{ro}^{n+1,k} - k_{ro}^n}{s_o^{n+1,k} - s_o^n} \Delta s_o^{n+1,k+1}. \quad \dots \dots \dots (3)$$

Her er

$k_{ro}^{n+1,k}$ verdien av k_{ro} etter iterasjon k ,

$s_o^{n+1,k}$ verdien av s_o^{n+1} etter iterasjon k ,

$$\Delta s_o^{n+1,k+1} = s_o^{n+1,k+1} - s_o^n.$$

Når løsning har konverget er $s_o^{n+1,k+1} = s_o^{n+1}$, $k_{ro}^{n+1,k} = k_{ro}^{n+1}$, $\Delta s_o^{n+1,k+1} = \Delta s_o = s_o^{n+1} - s_o$, og ligning 3 er eksakt oppfylt.

De trykkavhengige størrelsene, b_o/μ_o , b_w/μ_w , er kun svakt avhengige av trykket. Det er derfor tilstrekkelig å behandle dem som før, dvs. bruke tids- og avstandsmiddel.

Vi ser videre på strømningsleddene mellom blokk i og ip i oljeligningen:

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{ro}b_o}{\mu_o} \frac{\partial p_o}{\partial x} \right) \rightarrow ckx_{ip} \cdot \overline{\left(\frac{b_o}{\mu_o} \right)}_{i,ip} \cdot k_{ro} \cdot (p_{oip} - p_{oi}),$$

hvor $\overline{\left(\frac{b_o}{\mu_o} \right)}_{i,ip}$ er tids- og avstandsmiddel. La oss definere $bovo_{ip} \equiv \overline{\left(\frac{b_o}{\mu_o} \right)}_{i,ip}$. Videre kan vi sette:

$$k_{ro} = fdo_i * kroid_i + fdo_i * dkods_i * dso_i \\ + (1 - fdo_i) * kroid_{ip} + (1 - fdo_i) * dkods_{ip} * dso_{ip},$$

hvor

$$fdo_i = 1.0 \text{ dersom oljestrømmen går fra } i \rightarrow ip \\ = 0.0 \text{ dersom oljestrømmen går fra } ip \rightarrow i \\ kroid_i = k_{roi}^n \\ dkods_i = (k_{roi}^{n+1,k} - k_{roi}^n) / (s_{oi}^{n+1,k} - s_{oi}^n) \\ dso_i = s_{oi}^{n+1,k+1} - s_{oi}^n.$$

Vi minner også om at $ckx_{ip} = ckx_i \cdot \Delta x_i / \Delta x_{ip}$.

Videre definerer vi for strømningsledd mellom blokk i og ip :

$$oxldp_i = bovo_{ip} * (fdo_i * kroid_i + (1 - fdo_i) * kroid_{ip}) \\ doxpp_i = bovo_{ip} * (1 - fdo_i) * dkods_{ip} \\ doxpm_i = bovo_{ip} * fdo_i * dkods_i \\ pop_i = po_{ip}^k - po_i^k$$

For strøm mellom blokk im og i definerer vi:

$$oxld_i = bovo_i * (fdo_{im} * kroid_{im} + (1 - fdo_{im}) * kroid_i) \\ doxmm_i = bovo_i * fdo_{im} * dkods_{im} \\ doxmp_i = bovo_i * (1 - fdo_{im}) * dkods_i \\ pom_i = po_{ip}^k - po_i^k.$$

Siden

$$oxldp_i = oxld_{ip} * dexm \\ doxpp_i = doxmp_{ip} * dexm \\ doxpm_i = doxmm_{ip} * dexm$$

trenger en bare bruke ett sett av disse størrelsene.

Vannligningen formuleres helt tilsvarende, bortsett fra et ekstra ledd som inneholder kapillartrykket p_c :

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{rw}b_w}{\mu_w} \frac{\partial p_w}{\partial x} \right) = \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{rw}b_w}{\mu_w} \frac{\partial p_o}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{rw}b_w}{\mu_w} \frac{\partial p_c}{\partial x} \right).$$

Det første leddet på høyre side formuleres på samme måte som for oljeligningen. Det er ledd nummer to, kapillarleddet, som volder noe problemer.

Vi definerer størrelsene wx_{ldm} , dw_{xmp} , dw_{xmm} på samme måte som for oljeligningen. I kapillarleddet har vi et produkt av to metningsavhengige størrelser, nemlig k_{rw} og p_c . Dette produktet tilnærmer vi på følgende måte:

$$\begin{aligned} k_{rw}^{n+1} &\simeq k_{rw}^n \cdot p_c^n + k_{rw}^n \cdot \Delta p_c + p_c^n \cdot \Delta k_{rw} \\ &\simeq k_{rw}^n \cdot p_c^n + k_{rw}^n \cdot \frac{\partial p_c}{\partial s_o} \Delta s_o + p_c^n \cdot \frac{\partial k_{rw}}{\partial s_o} \Delta s_o \end{aligned}$$

Her har en altså neglisjert andre ordens ledd, også kalt kryssledd, av typen $\Delta s_o \cdot \Delta s_o$. Vi definerer $\partial p_c / \partial s_o = dp_{c ds}$, $\partial k_{rw} / \partial s_o = dk_{rw ds}$ og er nå istand til å skrive ut kapillarleddet i detalj:

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{ckk_{rw}b_w}{\mu_w} \frac{\partial p_c}{\partial x} \right) \rightarrow wx^+ * \Delta p_c^+ + wx^- * \Delta p_c^-,$$

og

$$\begin{aligned} wx^+ \cdot \Delta p_c^+ &= (wx_{ldm}_{ip} * dexm + dw_{xmp}_{ip} * dexm * \Delta s_{oip} + dw_{xmm}_{ip} * dexm * \Delta s_{oi}) \\ &= * (p_{cld}_{ip} + dp_{c ds}_{ip} * \Delta s_{oip} - p_{cld}_i - dp_{c ds}_i * \Delta s_{oi}) \end{aligned}$$

Disse leddene multipliseres så ut, og en neglisjerer kryssledd. Dette gir

$$\begin{aligned} wx^+ * \Delta p_c^+ &\rightarrow wx_{ldm}_{ip} * dexm * p_{cld}_{ip} + dw_{xmp}_{ip} * dexm * p_{cld}_{ip} * \Delta s_{oip} \\ &\quad + dw_{xmm}_{ip} * dexm * p_{cld}_{ip} * \Delta s_{oi} + wx_{ldm}_{ip} * dexm * dp_{c ds}_{ip} * \Delta s_{oip} \\ &\quad + \text{tilsvarende ledd ved å bruke } i\text{-leddene} \end{aligned}$$

På høyre side av vannligningen har en størrelsen Δb_w som en tilnærmer med

$$\Delta b_w = \frac{\partial b_w}{\partial p_w} \cdot \Delta p_w \rightarrow \frac{\partial b_w}{\partial p_w} (p_o - p_{old} - dp_{c ds} * \Delta s_o).$$

Vannligningen i detalj — oppsummering

Fullstendig diskretisering av vannligningen 2 gir:

$$wx_i^- * \Delta p_{wi}^- + wx_i^+ * \Delta p_{wi}^+ + q_{wi} = \phi / \Delta t (\bar{b}_{wi} * \Delta s_{wi} + \bar{s}_{wi} * \Delta b_{wi}),$$

med følgende definisjoner:

$$\begin{aligned}
wx_i^- &= wxldm_i + dwxmm_i * \Delta s_{oim} + dwxmp_i * \Delta s_{oi} \\
wx_i^+ &= (wxldm_{ip} + dwxmm_{ip} * \Delta s_{oi} + dwxmp_{ip} * \Delta s_{oip}) * dexm \\
\Delta p_{wi}^- &= p_{wim} - p_{wi} = p_{oim} - p_{oi} - p_{cim} + p_{ci} \\
\Delta p_{wi}^+ &= p_{wip} - p_{wi} = p_{oip} - p_{oi} - p_{cip} + p_{ci} \\
pom &= p_{oim} - p_{oi} \\
pop &= p_{oip} - p_{oi}
\end{aligned}$$

Vi velger som sagt å bruke p_o og $\Delta s_o = s_o^{n+1} - s_o^n$ som ukjente. Leddet $wx_i^- \cdot \Delta p_{wi}^-$ blir da

$$\begin{aligned}
wxldm_i * \Delta p_o^- &- wxldm_i * pcld_{im} &+ dwxmm_i * pom * \Delta s_{oim} &+ dwxmp_i * pom * \Delta s_{oi} \\
&+ wxldm_i * pcld_{im} &- wxld_i * dpcds_{im} * \Delta s_{oim} &- dwxmp_i * pcld_{im} * \Delta s_{oi} \\
&&- dwxmm_i * pcld_{im} * \Delta s_{oim} &+ wxldm_i * dpcds_i * \Delta s_{oi} \\
&&+ wxld_i * pcld_i * \Delta s_{oim} &+ dwxmp_i * pcld_i * \Delta s_{oi}
\end{aligned}$$

Vi ønsker å skrive ligningen på formen

$$apow * po_{im} + asow * dso_{im} + bpow * po_i + bsow * dso_i + cpow * po_{ip} + csow * dso_{ip} + dw = 0.$$

Med

$$\begin{aligned}
pwm &= pom + pcld_i - pcld_{im} \\
pwp &= pop + pcld_i - pcld_{im}
\end{aligned}$$

får en

$$\begin{aligned}
apow &= wxldm_i \\
asow &= dwxmm_i * pwm - wxldm_i * dpcds_{im} \\
bpow &= -(wxldm_i + wxldm_{ip} * dexm) - \phi / \Delta t * \bar{s}_{wi} * dbwdp_i \\
bsow &= dwxmp_i * pwm + dwxmm_{ip} * dexm * pwp + (wxldm_i + wxldm_{ip} * dexm) * dpcds_i \\
&+ \phi / \Delta t * (\bar{s}_{wi} * dbwdp_i * dpcds_i + \bar{b}_{wi}) \\
cpow &= wxldm_{ip} * dexm \\
csow &= (dwxmp_{ip} * pwp - wxldm_{ip} * dpcds_{ip}) * dexm \\
dw &= wxldm_i * (pcld_i - pcld_{im}) + wxldm_{ip} * dexm * (pcld_i - pcld_{ip}) \\
&+ \phi / \Delta t * \bar{s}_{wi} * dbwdp_i * pold_i + q_{wi}.
\end{aligned}$$

Oljeligningen blir utformet tilsvarende, og her er det ikke noe kapillartrykksledd

$$\begin{aligned}
apoo &= oxldm_i \\
asoo &= doxmm_i * pom \\
bpoo &= -(oxldm_i + oxldm_{ip} * dexm) - \phi / \Delta t * \bar{s}_{oi} * dbodp_i \\
cpoo &= oxldm_{ip} * dexm \\
csoo &= doxmp_{ip} * pop * dexm \\
do &= \phi_i / \Delta t * \bar{s}_{oi} * dbodp_i * pold_i + q_{oi}.
\end{aligned}$$

Ukjente \rightarrow		blokk1		blokk2		blokk3		blokk4		blokk5	
Lign. \downarrow		p_{o_1}	Δs_{o_1}	p_{o_2}	Δs_{o_2}	p_{o_3}	Δs_{o_3}	p_{o_4}	Δs_{o_4}	\dots	\dots
w	1	bpow	bsow	cpow	csow						
o	2	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots					
w	3	apow	asow	bpow	bsow	cpow	csow				
o	4	apoo	asoo	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots			
w	5		\ddots	apow	asow	bpow	bsow	cpow	csow		
o	6			apoo	asoo	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots	
\vdots	\vdots				\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots

Ligningssystem

For et enfasesystem har vi sett at ligningssystemet har en tridiagonal koeffisientmatrise. For to faser har hver blokk to ukjente. Det som i enfasetilfellet var en (skalar) koeffisient blir nå en 2×2 matrise, som illustrert i følgende skjema:

Ukjente \rightarrow		blokk1		blokk2		blokk3		blokk4		blokk5	
Lign. \downarrow		p_{o_1}	Δs_{o_1}	p_{o_2}	Δs_{o_2}	p_{o_3}	Δs_{o_3}	p_{o_4}	Δs_{o_4}	\dots	\dots
w	1	bpow	bsow	cpow	csow						
o	2	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots					
w	3	apow	asow	bpow	bsow	cpow	csow				
o	4	apoo	asoo	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots			
w	5		\ddots	apow	asow	bpow	bsow	cpow	csow		
o	6			apoo	asoo	bpoo	bsoo	cpoo	csoo	\ddots	
\vdots	\vdots				\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots	\ddots

Koeffisientmatrisen blir altså en båndmatrise med båndbredde lik 7. Ligningssystemet kan derfor løses ved den tidligere omtalte subrutinen SOLVE, eller en annen matriseløser, [?].

Rateformulering

I tillegg til å bruke konstante rater ønsker en også å produsere mot konstant trykk, p_{const} , ved utløpet av blokk nr. 1.:

$$q_{o_1} = b_{ovo_1} * k_{ro_1} * (p_{const} - p_{o_1})$$

$$q_{w_1} = b_{wbw_1} * k_{rw_1} * (p_{const} - p_{o_1} + p_{c_1}).$$

Vi regner her at trykket i brønnen, p_{const} , er det samme for olje som for vann.

Uttrykket for oljeraten kan skrives ut på følgende måte, når vi bruker tidligere definerte størrelser:

$$qo_1 = bovo_1 * krold_1 * pconst + bovo_1 * dkods_1 * pconst * dso_1 - bovo_1 * krold_1 * po_1 - bovo_1 * dkods_1 * po_1 * dso_1.$$

Dette kan vi videre skrive som

$$qo_1 = qo_1 + bqop * po_1 + bqos * dso_1, \dots \dots \dots (4)$$

hvor

$$\begin{aligned} qo_1 &= bovo_1 * krold_1 * pconst \\ bqop &= -bovo_1 * krold_1 \\ bqos &= bovo_1 * dkods_1 * (pconst - po_1), \end{aligned}$$

hvor po_1 er den sist iterert verdien.

Tilsvarende får en for vannraten:

$$qw_1 = qw_1 + bqwp * po_1 + bqws * dso_1, \dots \dots \dots (5)$$

hvor

$$\begin{aligned} qw_1 &= bwvw_1 * krwld_1 * (pconst + pcld_1) \\ bqwp &= -bwvw_1 * krwld_1 \\ bqws &= bwvw_1 * dkws_1 * (pconst - po_1) + bwvw_1 * (krwld_1 * dpcds_1 + dkws_1 * pcld_1). \end{aligned}$$

Uttrykkene for qo_1 og qw_1 settes inn for qo og qw i ligningene og fordeles på de riktige matriseelementene på følgende måte:

$$\begin{aligned} bqop &\rightarrow bpoo \\ bqwp &\rightarrow bpow \\ bqos &\rightarrow bsoo \\ bqws &\rightarrow bsow, \end{aligned}$$

hvor \rightarrow betyr 'settes inn i'. Etter at løsningen har konvergert beregnes ratene for blokk 1 fra ligningene 4 og 5 før materialbalansen beregnes. Dersom qo_1 eller qw_1 blir positive, settes de lik 0. Vannraten qw_1 kan fysikalsk sett godt bli naturlig negativ, på grunn av endeeffekt.

Noen hint til programmering

- Les inn PVT-tabell og omgjør til ekvidistant, intern tabell på 81 linjer

TP	TBP	TVO	TBW	TVW
-	-	-	-	-
-	-	-	-	-

- Les inn bergartstabell og omgjør til ekvidistant, intern tabell på 51 linjer:

TSO	TKRO	TKRW	TPC
-	-	-	-
-	-	-	-

- Les inn initiell metningsfordeling
- Beregn OOIP og OWIP
- Rett etter start av tidsstegssløfe utføres følgende:

```

pold = po
bold = bo
vold = vo
bwld = bw
vwld = vw
pcld = pc
krwld = krw
krold = kro
sold = so

```

- Tidssteget kontrolleres nå både av maksimum metningsendring og maksimum trykkendring:

```

dpmax = 5.0psi
dsmax = 0.05

```

- Konvergenssjekk utføres på både p_o og d_{so} .
- Materialbalanse utføres både for vann og olje
- SUBROUTINE FLPROP

```

bo, vo, dbodp
bw, vw, dbwdp

```

- SUBROUTINE SAT

```

kro, dkods
krw, dkwds
pc, dpcds

```

- SUBROUTINE FLODIR

```

fdoi = 1.0 dersom poi > poip
      = 0. dersom poip < poi
fdwi = 1.0 dersom pwi > pwip
      = 0. dersom pwip < pwi

```

Denne subrutinen kalles opp en gang etter 1. iterasjon i hvert tidssteg.

- SUBROUTINE TRANS

```

oxldm, wxldm
doxmp, dwxmp
doxmm, dwxmm

```

- SUBROUTINE RAT

Dersom $p_{const} > 0$. beregnes følgende størrelser:

```

qo, qw
bqop, bqwp
bqos, bqws

```

- SUBROUTINE FLOCON

```

apow      apoo
asow      asoo
:         :
bb(ic,1)  = apoo
bb(ic,2)  = asoo
:         :
cc(ic)    = -do
:         :
call solve

```

Løsningen returneres i cc -matrisen. Deretter settes $so(i) = sold(i) + dso(i)$.

- Sjekk for konvergens
- Når løsningen har konverget beregnes $qo(1)$ og $qw(1)$ dersom $p_{const} > 0$.

Andre kommentarer

- Dersom alle deriverte med hensyn på metning settes lik null, altså at $dkods$, $dkwds$, $dpcdss$ er lik null, fås en IMPES formulering av ligningene. Da kan Δs_{oi} elimineres og en får kun en ligning per numerisk blokk.
- Dersom en legger inn helning og gravitasjonsledd gho , ghw , må reservoarets ekvilibreres før start av simuleringen.
 - Definer woc der hvor $p_c = 0$.
 - Beregn p_o og p_w som funksjon av høyden

- $p_c = p_o - p_w$
 - Med denne verdien av p_c går en inn i tabellen og finner s_o .
 - Iterer til likevekt
- Noen modeller bruker sekvensiell løsning. Da løser en først for p_o med TRIDIA, deretter for Δs_o med TRIDIA og iterer
- På grunn av blokinndelingen vil modellen vise numerisk dispersjon. Vannfronten vil bli utsmurt. Dette kan rettes på med en frontfølgeteknikk