# ФИЛЬТРАЦИЯ УГЛЕВОДОРОДНОЙ ЖИДКОСТИ В ВЫСОКОЧАСТОТНОМ ЭЛЕКТРОМАГНИТНОМ ПОЛЕ С УЧЕТОМ ГАЗОВЫДЕЛЕНИЯ

## М.А. Фатыхов, Р.И. Идрисов

Башкирский Государственный Педагогический Университет им. М. Акмуллы, г. Уфа, Россия

В данной работе математически моделируется процесс фильтрации высоковязкой нефти в высокочастотном (ВЧ) электромагнитном поле (ЭМП) с учетом дегазации [1,2,3]. Исследование этой задачи представляет научный и теоретический интерес с целью объяснения особенностей влияния дегазации нефти на распределение температуры и давления в пласте, а также для оценки физических свойств пласта с учетом рассматриваемого эффекта.

#### 1. Постановка задачи и основные уравнения

Пусть в порах твердого тела (скелет) находится в начале очень вязкая углеводородная среда, которая под действием нагрева за счет теплопроводности и поглощения энергии высокочастотного электромагнитного излучения постепенно разжижается, и стремится расшириться. Эта разжиженная компонента под действием перепада давления течет относительно неподвижного скелета к электромагнитному излучателю. После достижения температуры разгазирования из углеводородной жидкости выделяется газ. Следовательно, вокруг излучателя образуется двухфазная система. Эта двухфазная система под действием перепада давления также течет относительно скелета к электромагнитному излучателю.

Требуется изучить динамику изменения температуры и давления в пористой среде, ее нефте- и газонасыщенности, влияние их на количество извлеченной продукции.

Термо- и гидродинамику процесса разогрева насыщенной пористой среды рассмотрим методом механики многофазных сред [4,5] с учетом возможного фазового перехода типа разгазирования для насыщенной компоненты при следующих допущениях:

- процесс разгазирования происходит в объеме насыщенной пористой среды.
- расстояния, на которых параметры среды меняются существенно (например, характерные длины зон поглощения энергии высокочастотного электромагнитного излучения средой), много больше характерных размеров пор и расстояния между ними, которые в свою очередь, гораздо больше молекулярно-кинетических размеров (например, средних длин свободного пробега молекул).
- температуры и давления фаз в каждом элементарном объеме пористой среды одинаковы.
- движение жидкой и газовой фазы в пористой среде безинерционное и подчиняется закону Дарси.
- отсутствуют изменение объема твердой фазы и деформация скелета пористой среды.
- отсутствуют источники тепла, обусловленные физико- химическими процессами (  $q_n^m = 0$  ).

На рис.1. представлена схема установки, оборудованная для воздействия ВЧ ЭМП на пласт и одновременной добычи нефти через скважину. При этом электромагнитная энергия от ВЧ генератора 1 передается в пласт через межтрубное пространство, образованное насосно-компрессорной трубой 4 (НКТ) и обсадной колонной 3. Часть электромагнитной энергии поглощается в материалах труб, а остальная часть проходит в

пласт. Таким образом, извлекаемая нефть нагревается как при фильтрации в пласте, так и при течении по вертикальной трубе. Это означает, что возможна дегазация нефти как в пласте, так и в скважине.

Предположим, что:

- в нефтяной пласт вводится высокочастотная электромагнитная энергия от излучателя, связанного со скважиной (Рис. 1);
- нефтяной пласт однородный, изотропный, горизонтальный и постоянной толщины h;
- источник ВЧ излучения (радиусом  $r_0$ ) расположен на оси цилиндрической системы координат в пласте;
- скорость межфазного теплообмена бесконечно велика;
- теплофизические и электрофизические параметры среды (пласта и окружающих пород) постоянны по величине и во времени;
- имеет место радиальный приток нефти к скважине;
- потери тепла в окружающие пласт породы характеризуются, в частности, выражением:

$$F = -\frac{2c_k p_k}{h c_n p_n} \sqrt{\frac{a_k}{\pi}} \left[ \frac{T - T_0}{\sqrt{t}} + \sqrt{t} \frac{\partial T}{\partial t} \right], \tag{1.1}$$

где  $c_n p_n$  - объемная теплоемкость пласта;  $c_k p_k$ ,  $a_k$  - объемная теплоемкость пласта и температуропроводность кровли (подошвы) соответственно; t - время.

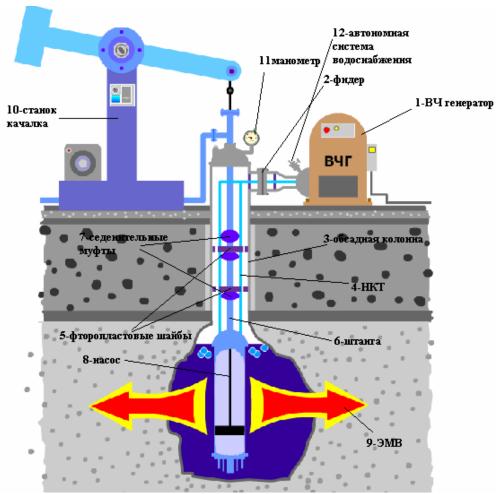


Рис. 1. Схема установки, оборудованная для воздействия ВЧ ЭМП на пласт и одновременной добычи нефти через скважину

Уравнение для распределения тепловых источников в асимптотическом приближении имеет вид [6,7]:

$$Q = \frac{\alpha W}{\pi r h} \exp(-2\alpha \alpha (-r_0)), \qquad (1.2)$$

где W- мощность ВЧ генератора; h- высота излучателя;  $\alpha$ - коэффициент поглощения электромагнитных волн в пласте (1/м), причем  $\alpha$ - рассчитывается по формуле

$$\alpha = \frac{\pi f \sqrt{\varepsilon' tg\delta}}{c}, \qquad (1.3)$$

где с - скорость света в вакууме (м/с);  $\varepsilon'$  - относительная диэлектрическая проницаемость среды;  $tg\delta$  - тангенс угла диэлектрических потерь; f - частота электромагнитных колебаний.

С учетом сделанных допущений в плоскорадиальном случае имеем следующую систему уравнений:

1) При  $T < T_s(p)$ , где  $T_s(p)$  — температура разгазирования уравнение протока тепла примет вид:

$$\begin{split} &\frac{\partial}{\partial t} \left[ (1-m) \rho_0 c_0 T + m \rho_1 c_1 T \right] = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( \lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{\alpha W exp(-2\alpha \alpha (-r_0))}{\pi r h} - \\ &- \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} r \left[ m \rho_1 c_1 T V_1 \right] - \frac{2c_k \rho_k}{H} \sqrt{\frac{a_k}{\pi}} \left[ \frac{T - T_0}{\sqrt{t}} + \sqrt{t} \frac{\partial T}{\partial t} \right] \end{split} \tag{1.4}$$

уравнение сохранения масс:

$$\frac{\partial m\rho_1}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial rm\rho_1 V_1}{\partial r} = 0 \tag{1.5}$$

уравнение движения в форме закона Дарси:

$$mV_1 = -\frac{Kk_1}{\mu_1} \frac{\partial P}{\partial r}$$
 (1.6)

2)При Т $\geq$ Т<sub>s</sub>(р) уравнение притока тепла:

$$\begin{split} &\frac{\partial}{\partial t} \left[ (1-m)\rho_{0}c_{0}T + \sum_{i=1}^{2} S_{i}m\rho_{i}c_{i}T \right] = \frac{1}{r}\frac{\partial}{\partial r} \left( \lambda r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{\alpha W exp(-2\alpha\alpha(-r_{0}))}{\pi rh} - \\ &- \frac{1}{r}\frac{\partial}{\partial r}r \left[ m \sum_{i=1}^{2} S_{i}\rho_{i}c_{i}TV_{i} \right] - \frac{2c_{k}\rho_{k}}{H}\sqrt{\frac{a_{k}}{\pi}} \left[ \frac{T-T_{0}}{\sqrt{t}} + \sqrt{t}\frac{\partial T}{\partial t} \right] \end{split} \tag{1.7}$$

уравнение неразрывности записывается в виде системы уравнений:

$$\frac{\partial m\rho_2 S_2}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial rm\rho_2 S_2 V_2}{\partial r} = J_{12}$$
 (1.8)

$$\frac{\partial m\rho_1 S_1}{\partial t} + \frac{1}{r} \frac{\partial rm\rho_1 S_1 V_1}{\partial r} = -J_{12}$$
(1.9)

закон Дарси для газовой компоненты:

$$m(1-S_1)V_2 = -\frac{Kk_2}{\mu_2} \frac{\partial P}{\partial r}$$
 (1.10)

для нефти:

$$mS_1V_1 = -\frac{Kk_1}{\mu_1}\frac{\partial P}{\partial r}$$
 (1.11)

Уравнения состояния:

газа

$$\rho_2 = \frac{P}{RT} \tag{1.12}$$

нефти

$$\rho_1 = \rho_{01} \left[ 1 - \beta_T (T - T_0) + \beta_p (P - P_0) \right]$$
(1.13)

В этой системе уравнений: Т - температура, Р - давление,  $V_i$  и  $S_i$  - скорость и насыщенность i -той фазы, m - пористость, t - время, r - текущий радиус,  $\alpha$  - коэффициент поглощения, K - проницаемость,  $\beta_T$  - коэффициент термического расширения,  $\beta_P$  - коэффициент объемного расширения,  $\beta_T$  - коэффициент термического расширения,  $\beta_T$  - коэффициент объемного расширения,  $\beta_T$  - газовая постоянная,  $\beta_T$  - теплота разгазирования нефти,  $\beta_T$  - фазовая проницаемость,  $\beta_T$  - теплоемкость и плотность  $\beta_T$  - интенсивность разгазирования нефти, индексы  $\beta_T$  - интенсивность пористой среды,  $\beta_T$  - скелет породы,  $\beta_T$  - нефть,  $\beta_T$  - кровля (подошва),  $\beta_T$  и  $\beta_T$  - начальное давление и температура пласта,  $\beta_T$  - начальная плотность нефти,  $\beta_T$  - толщина пласта,  $\beta_T$  - высота излучателя,  $\beta_T$  - температура разгазирования нефти. Эффекты Джоуля-Томсона и теплоты разгазирования пренебрежимо малы по сравнению с объемными источниками тепла.

Для решения системы уравнений (1.4) - (1.13) ее необходимо дополнить зависимостями вязкости нефти от температуры, установить вид функции интенсивности разгазирования нефти, и необходимо учитывать зависимость диэлектрических параметров нефти и фазовых превращений от газовыделения.

Для решения системы уравнений (1.4) - (1.13) ее необходимо дополнить краевыми условиями:

$$T|_{t=0} = T|_{r\to\infty} = T_0; \frac{\partial T}{\partial r}|_{r=r_0} = 0$$

$$P|_{t=0} = P|_{r\to\infty} = P_0; P|_{r=r_0} = P(t).$$
(1.14)

# 2. Конечно-разностная схема решения задачи

Система уравнений (1.4) - (1.13) решалась методом конечных разностей по неявной схеме, используя метод прогонки [8]. В соответствии с этим методом уравнение в частных производных записывается в виде:

$$A_{\mathrm{DI}}\gamma_{\mathrm{i-1}} - B_{\mathrm{DI}}\gamma_{\mathrm{i}} + C_{\mathrm{DI}}\gamma_{\mathrm{i+1}} = -F_{\mathrm{DI}}^{\mathrm{j}}\,,$$

где A, B, C – соответствующие коэффициенты при  $\gamma_{i-1}$ ,  $\gamma_i$ ,  $\gamma_{i+1}$ , F – свободный член.

При использовании метода прогонки связь между значениями функции в соседних узлах ищется в виде:

$$\gamma_{\scriptscriptstyle i-1} = \alpha_{\scriptscriptstyle i} \gamma_{\scriptscriptstyle i} + \beta_{\scriptscriptstyle i}$$

где  $\alpha, \beta$  - прогоночные коэффициенты.

Они находятся процедурой прямого хода, концентрация вычисляется через них обратным ходом. Прогоночные коэффициенты  $\alpha_{_{i+1}}$ ,  $\beta_{_{i+1}}$  имеют вид:

$$\alpha_{\mathrm{i+l}} = \frac{C_{\mathrm{Di}}}{B_{\mathrm{DI}} - A_{\mathrm{DI}}\alpha_{\mathrm{i}}}; \beta_{\mathrm{i+l}} = \frac{A_{\mathrm{Di}} + F_{\mathrm{Di}}^{\mathrm{j}}}{B_{\mathrm{DI}} - A_{\mathrm{DI}}\alpha_{\mathrm{i}}}$$

условия устойчивости выполняются

$$A_{\text{Di}}$$
 и  $B_{\text{Di}} > 0$   $C_{\text{Di}} > A_{\text{Di}} + B_{\text{Di}}$ 

Аналогично и для уравнения теплопроводности:

решение задачи  $A_{\text{TI}}\gamma_{i-1}-C_{\text{TI}}\gamma_{i}+B_{\text{TI}}\gamma_{i+1}=-F_{\text{TI}}^{j}$ 

ищется в виде:  $\gamma_{i-1} = \alpha_i \gamma_i + \beta_i$ 

Прогоночные коэффициенты:

$$\alpha_{i+1} = \frac{B_{Ti}}{C_{TI} - A_{TI}\alpha_{i}}; \beta_{i+1} = \frac{A_{Ti} + F_{Ti}^{j}}{C_{TI} - A_{TI}\alpha_{i}}$$

Условия устойчивости выполняюстя:

$$\begin{array}{ccc} A_{\text{Ti}} \, \text{\tiny M} & B_{\text{Ti}} > 0 \\ C_{\text{Ti}} > A_{\text{Ti}} + B_{\text{Ti}} \end{array}$$

# 3. Численные исследования фильтрации высоковязкой нефти при газовыделении в высокочастотном электромагнитном поле

Исследования пространственно-временного изменения температуры, давления, нефтенасыщенности и дебита скважины проводились на основе математической модели (1.1) - (1.14) применительно к нефти Русского месторождения Тюменской области при параметрах, приведенных в таблице 1. Расчеты проводились на языке Delphi:

Таблица 1

Средняя толщина пласта	Н=20 м
Начальное внутрипластовое давление	р <sub>0</sub> =80 атм
Начальная пластовая температура	$T_0=20~^{0}C$
Средняя проницаемость	к=1,5 Д
Средняя пористость	m=0,32
Плотность нефти	$\rho_1 = 940 \text{ кг/м}^3$
Средняя объемная теплоемкость пласта	$\rho_0 c_0 = 2300 \text{ кДж/(м}^3 \text{K})$
Объемная теплоемкость нефти	$\rho_1 c_1 = 2310 \text{ кДж/(м}^3 \text{K})$
Средняя теплопроводность пласта	$\lambda$ =1,0 BT/(MK)
Коэффициент сжимаемости	$\beta_p = 2,7 \cdot 10^{-10} \text{ 1/}\Pi a$
Коэффициент теплового расширения	$\beta_{\rm T} = 5.10^{-4}  1/{\rm K}$
Вязкость нефти при T=20 °C	µ₀=550 мПа·с
Высокотемпературный предел вязкости нефти	А=9,8·10 <sup>-3</sup> мПа·с
Энергия активации вязкости нефти	σ=11054 кДж/кмоль
Температура полного затвердевания нефти	$T_3$ =-101,7 $^0$ C
Средняя диэлектрическая проницаемость нефти	ε'=2,2
Средняя диэлектрическая проницаемость породы	ε'=5
Среднее значение тангенса угла потерь нефти	tgδ=0,009
Среднее значение тангенса угла потерь породы	tgδ=0,018
Средний дебит скважины (без прогрева)	$q_0 = 10 \text{ м}^3/\text{сутки}$

Зависимость вязкости русской нефти от температуры была принята в виде формулы:

$$\mu(T) = A \exp\left(\frac{E}{R(T - T_3)}\right), \tag{3.1}$$

где E — энергия активации,  $T_3$  - температура полного затвердевания, A - предел вязкости при  $T{\to}\infty$ , R-универсальная газовая постоянная.

Коэффициент динамической вязкости газа при различных значениях давления и температуры рассчитывалась по формуле [17]:

$$\mu_2 = \left(\frac{A}{T}\right)^{\gamma} \left(b + c\frac{p}{p_0}\right),\tag{3.2}$$

Для нашего случая коэффициенты в формуле (3.2) примем равными: A=100,  $\gamma=3/4$ , b=0.34,  $c=4\cdot10^{-4}$  [9].

Вязкость смеси примем по формуле Кендала:

$$\ln \mu = \ln \mu_{\scriptscriptstyle H} \cdot S_{\scriptscriptstyle H} + \ln \mu_{\scriptscriptstyle \Gamma} \cdot S_{\scriptscriptstyle \Gamma}, \tag{3.3}$$

Показатель поглощения электромагнитного излучения рассчитывался по формуле:

в первом случае 
$$\alpha = \frac{\pi f \sqrt{\epsilon'} tg\delta}{c} \,, \tag{3.4}$$

во втором случае 
$$\alpha = \frac{\pi f \sqrt{\epsilon_1'} tg \delta_1}{c}, \qquad (3.5)$$

где f - частота излучения, с-скорость света в вакууме,  $\epsilon'_1$  - диэлектрическая проницаемость,  $tg\delta_1$ - тангенс угла диэлектрических потерь. Диэлектрическую проницаемость смеси определим по формуле:

$$\varepsilon_{1}' = (1 - m)\varepsilon_{I}' + m(\varepsilon_{H}'S_{H} + \varepsilon_{I}'S_{I}), \qquad (3.6)$$

где  $\epsilon_{_{\rm I}}', \epsilon_{_{\rm H}}', \epsilon_{_{\rm F}}'$  - диэлектрические проницаемости породы, нефти и газа,  $S_{H}, S_{\Gamma}$  насыщенности нефти и газа.

Тангенс угла диэлектрических потерь для смеси запишем в виде:

$$tg\delta_1 = (1-m)tg\delta_{\Pi} + mtg\delta_{\Pi}S_{\Pi} + tg\delta_{\Gamma}S_{\Gamma}, \qquad (3.7)$$

где  $tg\delta_{\Pi}, tg\delta_{H}, tg\delta_{\Gamma}$  - тангенс угла диэлектрических потерь породы, нефти, газа,  $S_{\Pi}, S_{\Gamma}$  насыщенности нефти и газа.

Фазовые проницаемости сред описываются функциями:

$$k_1 = S; k_2 = (1 - S), (3.8)$$

 $k_{_{1}}=S\,;\qquad k_{_{2}}=(1-S)\,,$  Для вычисления дебита скважины была принята следующая формула:

$$q = \frac{q_0 \ln \frac{R_k}{r_0}}{\frac{1}{\mu_0} \int_{r}^{R_k} \frac{\mu(T) dr}{r}},$$
(3.9)

На рис. 2 приведена зависимость изменения температуры в пласте с расстоянием в разные моменты времени воздействия (t = 2;3,5;5;7 суток). Видно, что температура с расстоянием убывает, а с увеличением времени вблизи скважины (до 3-х метров) увеличивается и проявляется тенденция к выходу на стационарный режим. Наибольшее изменение температуры происходит до 4-х метров при мощности излучателя 100 кВт.

На рис. 3 показана зависимость изменения давления в пласте с расстоянием в разные моменты времени воздействия (t = 2;3,5;5;7 суток). Видно, что давление на забое падает, а в пласте поддерживается пластовое давление. Повышение давления в электромагнитном поле проявляется до расстояния порядка 10 метров.

Рис. 4 показывает изменение нефтенасыщенности в пласте в процессе воздействия в разные моменты времени (t=2;3,5;5;7 суток). Нефтенасыщенность изменяется до расстояния порядка 9-ти метров. До расстояния порядка 2-х метров осуществляется двухфазная фильтрация (нефть и газ). Далее газонасыщенность уменьшается, а фильтрация становится однофазной. Из графика видно, что за время действия около 7-ми суток выделяется 7% газа. Сравнивая рис. 3 и 4, можно сказать, что граница раздела фаз подвижная. Граница влияния электромагнитного поля в пласте находится дальше границы раздела двухфазной и однофазной зон.

На рис. 5. представлено изменение вязкости в пласте с расстоянием в процессе воздействия в разные моменты времени (t=2;3,5;5;7 суток). Качественно рис. 3 и 5 сходны, но градиент вязкости больше, чем градиент давления. Это объясняется существенным влиянием температуры на вязкость (из сравнения рис. 3 и 5).

Из рис. 6 видно, что разгазирование оказывает влияние на дебит скважины при больших временах электромагнитного нагрева пласта. Это связано с влиянием газовыделения на комплекс параметров: фазовую проницаемость, диэлектрические параметры среды, коэффициент поглощения электромагнитных волн, а от последних зависит изменение температуры и давления.

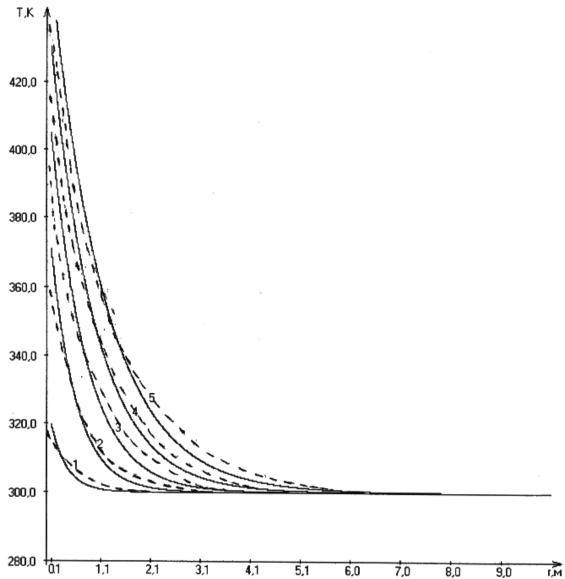


Рис. 2. Изменение температуры в пласте с расстоянием в разные моменты времени. Сплошная — с учетом газовыделения, пунктирная - - без учета газовыделения

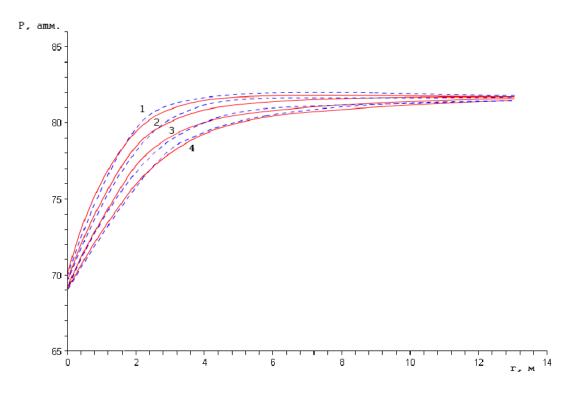


Рис. 3. Изменение давления в пласте с расстоянием в разные моменты времени

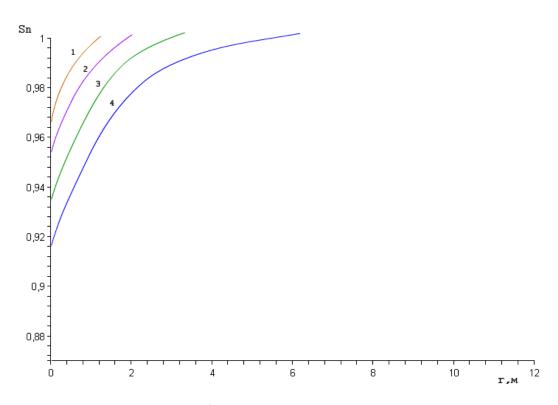


Рис. 4. Изменение нефтенасыщенности в пласте с расстоянием в разные моменты времени

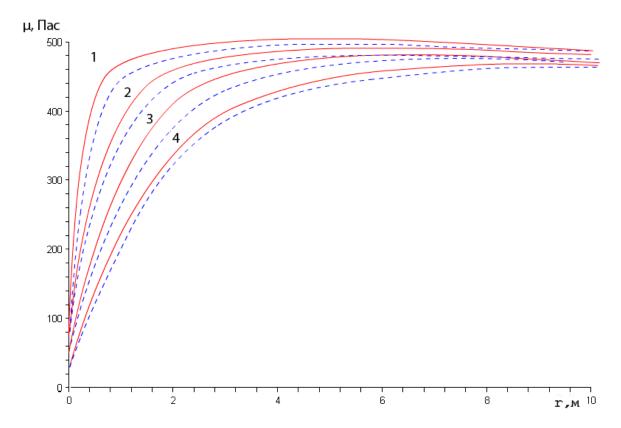


Рис. 5. Изменение вязкости нефти в пласте с расстоянием в процессе воздействия разные моменты времени

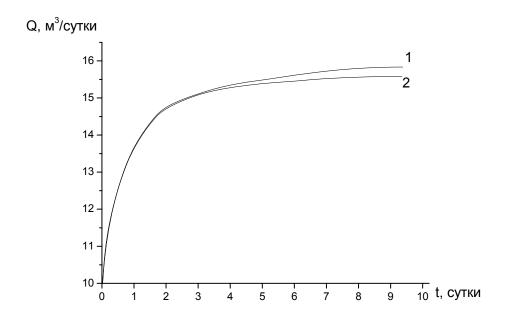


Рис. 6. Изменение дебита скважины со временем 1 - без учета газовыделения; 2 - с учетом газовыделения;

## Литература

- [1] Идрисов Р.И., Фатыхов М.А Математическая модель фильтрации углеводородной жидкости в высокочастотном электромагнитном поле с учетом газовыделения //Сборник научных статей физико-математического факультета: Ученые записки. -Уфа: Изд-во БГПУ 2005. Вып.7. С.126 133.
- [2] Фатыхов М.А., Идрисов Р.И. Теоретическое исследование фильтрации высоковязкой углеводородной жидкости в высокочастотном электромагнитном поле с учетом физико-химических превращений // Материалы XI Российской конференции по теплофизическим свойствам веществ.- Санкт-Петербург, 2005. С.166-167.
- [3] Фатыхов М.А., Идрисов Р.И. Фильтрация углеводородной жидкости в высокочастотном электромагнитном поле с учетом газовыделения // Сборник тезисов докладов V Региональное совещание-семинар: Научно-методические основы подготовки специалистов-физиков и учителей физики. Уфа: БГПУ, 2005. С. 41- 42.
- [4] Нигматулин Р.И. Основы механики гетерогенных сред. М.: Наука, 1978.-336 с.
- [5] Механика насыщенных пористых сред. //В.Н.Николаевский, А.Т.Зотов, К.С.Басниев и др. М.: Недра, 1970. 335 с.
- [6] Abernethy E.R. Production increase of Heavy Oils by electromagnetic Heating // J.Can.Petr.Tech. 1976. №3.- P.91-97.
- [7] Саяхов Ф.Л. Исследование термо- и гидродинамических процессов в многофазных средах в высокочастотном электромагнитном поле применительно к нефтедобыче: Автореф. дисс.докт.физ. -мат. наук: -01.02.05, 05.15.06 Защищена 09.06.85. Утв. 07. 09. 85.- М.:1985.-37 с.
- [8] Самарский А.А. Теория разностных схем. М.: Наука, 1977. 656 с.
- [9] Гриценко А.И., Николаевский А.В., Пешкин М.А., Тер-Саркисов Р.М. Возникновение фильтраций жидкой фазы при накоплении в ней газообразных продуктов //МЖГ, 1990, №2. С. 185 195.