

# Lay-quyu sistemində qaz-kondensat qarışığının axın prosesinin modelləşdirilməsi

S.A. Səlimova

Neft və Qaz İnstitutu

**Açar sözlər:** lay-quyu sistemi, qazohidrodinamik model, kondensatlıdöymə, təzyiq, keçiricilik.

DOI.10.37474/0365-8554/2023-04-17-21

e-mail: salimova.sonaxanim@mail.ru

## Моделирование процесса течения газоконденсатной смеси в системе пласт–скважина

С.А. Салимова

Институт нефти и газа

**Ключевые слова:** система пласт–скважина, газогидродинамическая модель, конденсатонасыщенность, давление, проницаемость.

В статье с учетом динамической связи системы пласт–скважина предложено газогидродинамическое моделирование процесса разработки газоконденсатного пласта в режиме истощения на основе уравнений движения газожидкостной смеси в пласте и стволе скважины, и на его основе разработан алгоритм расчета, позволяющий с известными значениями устьевых параметров определить забойное и пластовое давления, технико-технологические показатели разработки пласта. По данным конкретной модели оценивались технологические показатели процесса.

## The modeling of the flow process of gas-condensate mixture in the formation-well system

S.A. Salimova

Institute for Oil and Gas

**Keywords:** formation-well system, gas-hydrodynamic model, condensate saturation, pressure, permeability.

The gas-hydrodynamic modeling of the exploration process of a gas-condensate formation in the depletion mode based on the equations of the movement of gas-condensate mixture in formation and borehole is offered; on its basis, a calculation algorithm enabling to define bottomhole and formation pressure, as well as the technical-technological parameters of the reservoir production with known wellhead parameters are developed. Technological parameters of the process were estimated according to the data of a specific model.

Anomal yüksək təzyiq (AYT) malik neft-qaz yataqlarında quyudibi təzyiqin və lay parametrlərinin qiymətlərinin ölçüləsi üçün aparılacaq əməliyyatlar böyük çatınlıklarla bağlı olur. Ona görə də AYT neft və qaz yataqlarının işlənilməsində quyuagli istismar parametrləri əsasında lay–quyu sisteminin dinamik əlaqəsi nəzərə alınmaqla quyudibi təzyiqin nəzəri yollarla təyini istismar prosesində texniki təhlükəsizliyi ciddi riayət etməyi və quyudibi təzyiqin ölçülməsi üçün nəzərdə tutulan dərinlik ölçmə əməliyyatlarının aradan qaldırılmasını təmin etmiş olar. Bu baxımdan maye və qaz sisteminin quyu lüləsində kəsilməz axın tənliklərinin birgə həlli əsasında ölçülü bilən quyuagli göstəricilərə görə quyudibi və lay təzyiqinin təyininin reallaşdırılması aktuallıq kəsb edən məsələlərdən sayılır [1–3].

Lay–quyu sisteminin dinamik əlaqəsi nəzərə alınaraq quyu lüləsində qaz-maye qarışığının hərəkət tənlikləri bazasında qaz-kondensat layının tükənmə rejimində işlənilməsi prosesinin modelləşdirilməsi məsələsinə baxılmışdır.

Qəbul edilir ki, keçiriciliy görə qeyri-bircins və xarici sərhədi keçirməz olan lay  $R_k$  radiuslu dairəvi formaya malikdir. Layın xarici sərhədində konstruktiv olaraq yerləşən  $r_c$  radiuslu istismar quyusu açılma

Azərbaycan Milli  
kitabxanası

dərəcəsi baxımından tamamlanmış hesab edilir. Başlanğıc lay təzyiqi və kondensatlıdarma uyğun olaraq  $p_0$  və  $s_0$  qiymətləri ilə təyin edilir.

İşlənilmə zamanının ilk anından quyuağzı və quyudibində təzyiq ani olaraq  $p_{q,a}$  və  $p_c$ -ə qədər azalır və sonradan  $t$ -dən asılı olaraq dəyişir. Quyudibi təzyiq və işlənilmənin digər texnoloji göstəricilərinin proqnozlaşdırılması tələb olunur.

Məsələnin həlli aşağıdakı alt məsələlərin birgə həllini tələb edir:

– qaz-kondensat sisteminin layda səzülmə tənlikləri, onun başlanğıc və sərhəd şərtləri [4, 5]

$$\begin{aligned} & \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left\{ r \left( \frac{kF_q(s_k) p \beta [1 - c(p) \bar{\gamma}(p)]}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} + \frac{kF_k(s_k) S_k(p)}{\mu_k(p) a_k(p)} \right) \frac{\partial p}{\partial r} \right\} + \\ & + \frac{\partial}{\partial z} \left\{ \frac{kF_q(s_k) p \beta [1 - c(p) \bar{\gamma}(p)]}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} + \frac{kF_k(s_k) S_k(p)}{\mu_k(p) a_k(p)} \right) \frac{\partial p}{\partial z} \right\} = \\ & = \frac{\partial}{\partial t} \left\{ m \left( \frac{(1 - s_k) p \beta [1 - c(p) \bar{\gamma}(p)]}{z(p) p_{atm}} + s_k \frac{S_k(p)}{a_k(p)} \right) \right\}, \quad (r, z) \in D, \quad t \in (0, T), \end{aligned} \quad (1)$$

$$\begin{aligned} & \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left\{ r \left( \frac{kF_k(s_k)}{\mu_k(p) a_k(p)} + \frac{kF_q(s_k) c(p) \beta}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} \right) \frac{\partial p}{\partial r} \right\} + \frac{\partial}{\partial z} \left\{ \left( \frac{kF_k(s_k)}{\mu_k(p) a_k(p)} + \frac{kF_q(s_k) p c(p) \beta}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} \right) \frac{\partial p}{\partial z} \right\} = \\ & = \frac{\partial}{\partial t} \left\{ m \left( \frac{s_k}{a_k(p)} + (1 - s_k) \frac{p \beta c(p)}{z(p) p_{atm}} \right) \right\}, \quad (r, z) \in D, \quad t \in (0, T), \end{aligned} \quad (2)$$

$$p(r, z, t)|_{z=0} = p_0, \quad s_k(r, z, t)|_{z=0} = s_{k0}, \quad (r, z) \in D, \quad (3)$$

$$p|_{r=r_c} = p_c(t), \quad t \in (0, T), \quad (4)$$

$$\frac{\partial p(r, z, t)}{\partial r}|_{r=r_c} = 0, \quad \frac{\partial p(r, z, t)}{\partial z}|_{z=0, H} = 0, \quad t \in (0, T), \quad (5)$$

– qaz-kondensat sisteminin quyu lüləsində axın tənlikləri, onun başlanğıc və sərhəd şərtləri [2, 3, 6, 7]:

$$\begin{aligned} & \frac{\partial^2 u_q}{\partial t^2} + \frac{Q_0^w}{\varphi_q f} \frac{\partial^2 u_q}{\partial t \partial z} = \frac{\delta(z-0)}{\rho_q} p_c(t) - \frac{\delta(z-l)}{\rho_q} p_{q,a}(t) + \theta_q^{0^*} \frac{\partial^2 u_q}{\partial z^2} + \frac{4}{3} v_q^0 \frac{\partial^3 u_q}{\partial t \partial z^2} - \left( 2h_q + \frac{K}{\rho_q} \right) \frac{\partial u_q}{\partial t} + \\ & + \frac{K}{\rho_q} \frac{\varphi_m}{\varphi_q} \frac{\partial u_m}{\partial t}, \end{aligned} \quad (6)$$

$$\begin{aligned} & \frac{\partial^2 u_m}{\partial t^2} + \frac{Q_0^w}{\varphi_m f} \frac{\partial^2 u_m}{\partial t \partial z} = \frac{\delta(z-0)}{\rho_m} p_c(t) - \frac{\delta(z-l)}{\rho_m} p_{q,a}(t) + \theta_m^{0^*} \frac{\partial^2 u_m}{\partial z^2} + \frac{4}{3} v_m^0 \frac{\partial^3 u_m}{\partial t \partial z^2} - \left( 2h_m + \frac{K}{\rho_m} \right) \frac{\partial u_m}{\partial t} + \\ & + \frac{K}{\rho_m} \frac{\varphi_q}{\varphi_m} \frac{\partial u_q}{\partial t}, \end{aligned} \quad (7)$$

$$\frac{\partial u_q}{\partial t}|_{t=0} = 0, \quad \frac{\partial u_m}{\partial t}|_{t=0} = 0, \quad u_q|_{t=0} = u_m|_{t=0} = 0, \quad (8)$$

$$\frac{\partial u_q}{\partial z}|_{z=l} = 0, \quad \frac{\partial u_m}{\partial z}|_{z=l} = 0, \quad u_q|_{z=0} = u_m|_{z=0} = 0, \quad (9)$$

– laydan quyu lüləsinə daxil olan qaz-kondensat sisteminin ümumi debitinin dəyişmə tənliyi [7, 8]

$$2\pi r_c \int_0^H \left[ \Psi(s_k, p) + \Phi(s_k, p) \right] \frac{\partial p}{\partial r} dz = -Q_0^w(r_c, t), \quad (10)$$

$$\frac{F_q(s_k) p \beta [1 - c(p) \bar{\gamma}(p)]}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} + \frac{F_k(s_k) S_k(p)}{\mu_k(p) a_k(p)} = \Psi(s_k, p), \quad \frac{F_k(s_k)}{\mu_k(p) a_k(p)} + \frac{F_q(s_k) c(p) \beta}{\mu_q(p) z(p) p_{atm}} = \Phi(s_k, p),$$

burada  $p(r, z, t)$  – təzyiq;  $s_k(r, z, t)$  – kondensatlıdarma;  $F_q(s_k)$  və  $F_k(s_k)$  – qaz və maye fazalarına uyğun olaraq nisbi faza keçiricilikləri;  $c(p)$  – qaz fazasında kondensatın miqdari;  $\bar{\gamma}(p)$  – normal şəraitdə maye və qaz fazalarında kondensatın xüsusi çöküllərinin nisbəti;  $S_k(p)$  – mayedə həll olunan qazın miqdarı;  $a_k(p)$  – maye fazanın həcm əmsali;  $m$  – məsaməlilik;  $k$  – keçiricilik;  $t$  – zaman;  $p_{atm}$  – atmosfer təzyiqi;  $\beta$  və  $z(p)$  – uyğun olaraq temperatur düzəlişi və qaz fazasının sixılma əmsalları;  $\mu_q(p)$  və  $\mu_k(p)$  – uyğun olaraq qaz və maye fazaların özllülüyü;  $r_c$  – quyunun radiusu;  $D$  – səzülmə oblastı;  $u_q$  və  $u_m$  – uyğun olaraq quyu lüləsinin istənilən en kəsiyində qaz və maye fazalarının yerdəyişmə deformasiyası;  $a_q$  və  $a_m$  – uyğun olaraq qaz və maye fazalarında səs dalğasının yayılma sürəti;  $\rho_{q,m}$  – uyğun olaraq üfüqi lülədə qaz və maye fazalarının sixlığı;  $p_c(t)$ ,  $p_{q,a}(t)$  – quyudibi və quyuağzı təzyiq;  $f$  – üfüqi lülənin en kəsiyinin sahəsi;  $\varphi_q$ ,  $\varphi_m$  – üfüqi lülədə olan qarışqadə qaz və maye fazalarının həcmi konsentrasiyası;  $v_q$ ,  $v_m$  – üfüqi lülədə qaz və maye fazalarının kinematik özllülüyü;  $K$  – üfüqi lülədə qaz və maye fazalararası qarşılıqlı təsir əmsalı;  $l$  – quyu lüləsinin uzunluğu;  $h_q$ ,  $h_m$  – qaz və maye fazalarının müqavimət əmsalıdır.

Quyuağzındakı  $p_{q,a}(t)$  təzyiqin qiyməti məlum hesab edilir. İlkən zaman anında quyuya daxıl olan qaz-kondensat qarışığının və quyuağzında hasil olunan qaz-maye qarışığının  $Q_0^w(r_c, t)$  qiyməti məlum qəbul edilir. Sonra başlanğıc  $p_0$  təzyiqi və  $s_{k0}$  kondensatlıdarma verilənləri və məlum  $Q_0^w(r_c, t)$  qiyməti. həmçinin qaz-kondensat qarışığının fiziki xassələrini xarakterizə edən parametrlərin məlum qiymətinə görə (10) tənliyindən  $p_c(t)$ -in qiyməti təyin edilir. Sonra (1) – (5) və (6) – (9) sistem tənlikləri sonlu forqlər sxeminin tətbiqi ilə həll edilərək yeni zaman addımı üçün  $p$ ,  $s_k$ ,  $u_q$  və  $u_m$  ədədi qiymətləri tapılır. Novbatı zaman anlarında  $Q_0^w$ -in qiyməti

$$Q_0^w(r_c, t) = f \left( \varphi_q \frac{\partial u_q}{\partial t} + \varphi_m \frac{\partial u_m}{\partial t} \right)$$

ifadəsinə əsasən təyin olunur və hər bir zaman anında (10) tənliyindən qaz-kondensat qarışığının həmin zaman anına uyğun fiziki xassələrini xarakterizə edən parametrlərin qiymətləri nəzərə alınmaqla uyğun  $p_c(t)$  təyin edilir və hesablaşma analoji olaraq təkrarlanır [7, 8].

Qaz və kondensat fiziki xassələrini xarakterizə edən parametrlərinin təzyiqdən və nisbi faza keçiriciliklərinin kondensatlıdarmaluluqdan asılılığı, həmçinin başlanğıc lay parametrləri ədəbiyyatdan götürülmüşdür [7, 8]:

$$\mu_q(p) = 0.0126 + 0.257 \cdot 10^{-4} (p/p_0) + 0.1633 \cdot 10^{-7} (p/p_0)^2,$$

$$\mu_k(p) = 0.6 - 0.3295 \cdot 10^{-2} (p/p_0) + 0.1044 \cdot 10^{-4} (p/p_0)^2 - 0.1558 \cdot 10^{-7} (p/p_0)^3 + 0.85 \cdot 10^{-11} (p/p_0)^4,$$

$$z(p) = 1.0 - 0.1162 \cdot 10^{-2} (p/p_0) + 0.3744 \cdot 10^{-5} (p/p_0)^2 - 0.2965 \cdot 10^{-8} (p/p_0)^3 + 0.1975 \cdot 10^{-11} (p/p_0)^4,$$

$$c(p) = 0.637 \cdot 10^{-4} - 0.5057 \cdot 10^{-6} (p/p_0) + 0.6265 \cdot 10^{-8} (p/p_0)^2 - 0.1595 \cdot 10^{-10} (p/p_0)^3 + 0.13 \cdot 10^{-13} (p/p_0)^4,$$

$$a_q(p) = 1.116 + 0.1157 \cdot 10^{-2} (p/p_0) + 0.23674 \cdot 10^{-6} (p/p_0)^2,$$

$$S_k(p) = 0.814286 (p/p_0) = 194.899 - 0.42974 \cdot 10^{-1} (p/p_0) + 0.1335 \cdot 10^{-4} (p/p_0) - 0.6053 \cdot 10^{-6} (p/p_0)^3 + 0.622 \cdot 10^{-9} (p/p_0)^4,$$

$$F_q(s_k) = 2.0833 s_k^4 + 4.9167 s_k^3 - 5.5708 s_k^2 - 0.277 s_k + 0.882,$$

$$F_k(s_k) = 1.8864 s_k^2 + 0.1889 s_k + 0.0005,$$

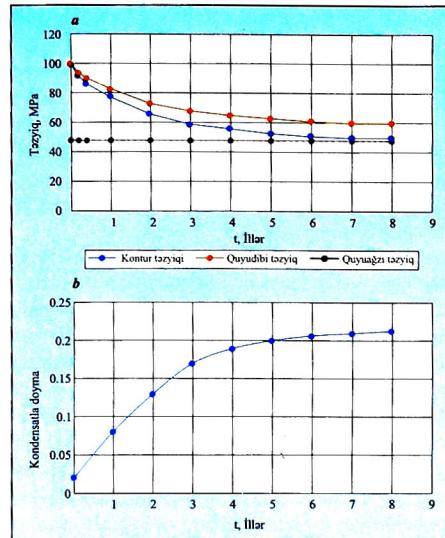
$$p_0 = 100 \text{ MPa}, \quad p_{q,a} = 48 \text{ MPa}, \quad s_{k0} = 0, \quad H = 20 \text{ m}, \quad r_c = 0.1 \text{ m}, \quad R_k = 900 \text{ m},$$

$$\beta = 0.81, \quad k = 0.05 \text{ mkm}^2, \quad m = 0.2, \quad \rho_q = 400 \text{ kg/m}^3, \quad \rho_m = 0.748 \text{ kg/m}^3,$$

$$h_j = 0.005 \text{ (l/s)}, \quad h_m = 0.05 \text{ (l/s)}, \quad \varphi_q = 0.8, \quad \varphi_m = 0.2, \quad K = 0.001 \text{ kg/(m}^3 \cdot \text{s}),$$

$$l = 6000 \text{ m}, \quad d = 0.06 \text{ m}, \quad v_q = 0.5 \cdot 10^{-6} (\text{m}^2/\text{s}), \quad v_m = 670 \cdot 10^{-6} (\text{m}^2/\text{s}),$$

$$a_q = 100 \text{ (m/s)}, \quad a_m = 2500 \text{ (m/s)}.$$



Quyuağzı təzyiqin qiymətini sabit saxlamaqla quyudibi və kontur təzyiqinin (a) və kondensatladoyma-  
nın (b) zamandan asılı olaraq döyişməsi

Hesablama nəticələri şəkildə təqdim edilmişdir. Şəkil a-dan göründüyü kimi, işlənmənin ilk illərində layın konturunda və quyudibində təzyiqin azalması intensiv xarakter daşıyır, lakin işlənilmə zamanının sonrakı anında azalma tendensiyası zəifləyir və layın kondensatladoymuluğu işlənilmənin ilkin analarından kəskin artır və işlənilmənin müyyən müddətindən sonra onun artımı zəif xarakterli olur (bax: şəkil b). İşlənilmə zamanının ilk anında qaz fazasında həll olan maye-kondensat-qaz fazasından ayrırlaraq layda intensiv olaraq çökür və hərəkətsiz olur. Nəticədə məsəmələrin maye faza ilə doyumluluğunun artması qaz fazasının quyuya daxil olmasına müqavimət göstərir, qazın quyuya axını zəifləyir və quyunun məhsuldarlığı tədricən həm qaza, həm də maye-kondensata görə azalır.

Bələdiyə, yüksək termobarik şəraitli (yüksek təzyiq və temperatur şəraitli) neft və qaz ləylərinin ölçülə bilən quyuağzı təzyiqinə görə quyudibi təzyiq, lay təzyiqini və işlənilmənin texniki-texnoloji göstəricilərini təyin etməyə imkan verən lay və quyu lüləsində maye və qaz sisteminin kəsilməz axını tənliklərinin birgə həlli əsasında qazohidrodinamik hesablama modeli təklif edilmiş və konkret lay modeli verilənlərinə görə tükənmə rejiminin kontur, quyudibi təzyiq və kondensatladoymaının işlənilmə müddətindən asılı olaraq dəyişmə dinamikası təyin edilmişdir.

#### Notica

1. Lay-quyu sisteminin dinamik əlaqəsi nəzərə alınmaqla quyudibi və lay təzyiqini, layın işlənilməsinin texniki-texnoloji göstəricilərini quyuağzı parametrlərin məlum qiymətlərinə görə hesablamaya imkan verən qaz-kondensat sisteminin ikifazalı sızılməsinin qazohidrodinamik modeli və onun hesablanması alqoritmi işlənilmişdir.

2. Konkret lay modelinin verilənlərinə görə quyuağzı təzyiqin qiymətinə uyğun kontur, quyudibi təzyiq və kondensatladoymaının dəyişmə dinamikası qiymətləndirilmişdir.

#### Ədəbiyyat siyahısı

1. Fenin G.I. Anomallye plastovye davleniya v zonakh uglevodordonakopleniya neftegazonosnykh basseynov // Neftegazovaya geologiya. Teoriya i praktika, 2010, t. 5, № 4, [http://www.ngtp.ru/rub/4/46\\_2010.pdf](http://www.ngtp.ru/rub/4/46_2010.pdf)
2. Abbasov E.M., Feyzullayev Kh.A. Matematicheskoe modelirovaniye protsessov techeniya gazozhidrostnoy smesi v plaste i v trube s uchytom dinamicheskoy svyazi sistemy plast-skvazhina // Zhurnal vychislitel'noy matematiki i matematicheskoy fiziki, 2016, t. 56, № 1, s. 142-154.
3. Abbasov E.M., Feyzullayev Kh.A. Matematicheskoe modelirovaniye protsessov techeniya gazozhidrostnoy smesi v sisteme neodnorodnyh plasti-skvazhina // Matematicheskoe modelirovaniye, 2017, t. 29, № 7, s. 63-80.
4. Abbasov M.T., Gasanov F.G., Orudzhaliyev F.G. O fil'tratsii gazokondensatnoy smesi // DAN Azerb. SSR, 1966, № 4, s. 93-99.
5. Abbasov M.T., Abbasov Z.Ya., Dzhalafov G.I., Feyzullayev Kh.A. Modelirovaniye protsessa razrabotki gazo-kondensatnykh zalezhey // Izv. NAN Azerb., ser. Nauki o Zemle, 2006, No 1, s. 65-69.
6. Fayzullayev D.F. Laminarnoe dvizhenie mnogofaznykh sred v truboprovodakh. – Tashkent: Fan, 1966, 220 s.
7. Khalilov M.S. Metodika prognozirovaniya pokazateley razrabotki glubokozalegayushchikh gazokondensatnykh zalezhey v rezhime istoshcheniya po ust'yevym dannym skvazhin // Belorusiya: Inzhenerno-fizicheskiy zhurnal (IFZH), 2021, t. 94, № 4, s. 896-907.
8. Feyzullayev Kh.A. Sovremenstvovaniye modelirovaniya hidrogazodinamicheskikh osnov razrabotki gluboko-zalegayushchikh gazokondensatnykh mestorozhdeniy. Beau Bassin: Palmarium Academic Publishing, 2018, 228 s. ISBN 978-620-2-38166-6 (<http://my.palmarium-publishing.ru/catalogue/details/ru/978-620-2-38166-6/>, sovershenstvovaniye modelirovaniya hidrogazodinamicheskikh osnov).

#### References

1. Fenin G.I. Anomalye plastovye davleniya v zonakh uglevodordonakopleniya neftegazonosnykh basseynov // Neftegazovaya geologiya. Teoriya i praktika, 2010, t. 5, № 4, [http://www.ngtp.ru/rub/4/46\\_2010.pdf](http://www.ngtp.ru/rub/4/46_2010.pdf)
2. Abbasov E.M., Feyzullayev Kh.A. Matematicheskoe modelirovaniye protsessov techeniya gazozhidrostnoy smesi v plaste i v trube s uchytom dinamicheskoy svyazi sistemy plast-skvazhina // Zhurnal vychislitel'noy matematiki i matematicheskoy fiziki, 2016, t. 56, № 1, s. 142-154.
3. Abbasov E.M., Feyzullayev Kh.A. Matematicheskoe modelirovaniye protsessov techeniya gazozhidrostnoy smesi v sisteme neodnorodnyh plasti-skvazhina // Matematicheskoe modelirovaniye, 2017, t. 29, № 7, s. 63-80.
4. Abbasov M.T., Gasanov F.G., Orudzhaliyev F.G. O fil'tratsii gazokondensatnoy smesi // DAN Azerb. SSR, 1966, № 4, s. 93-99.
5. Abbasov M.T., Abbasov Z.Ya., Dzhalafov G.I., Feyzullayev Kh.A. Modelirovaniye protsessa razrabotki gazo-kondensatnykh zalezhey // Izv. NAN Azerb., ser. Nauki o Zemle, 2006, No 1, s. 65-69.
6. Fayzullayev D.F. Laminarnoe dvizhenie mnogofaznykh sred v truboprovodakh. – Tashkent: Fan, 1966, 220 s.
7. Khalilov M.S. Metodika prognozirovaniya pokazateley razrabotki glubokozalegayushchikh gazokondensatnykh zalezhey v rezhime istoshcheniya po ust'yevym dannym skvazhin // Belorusiya: Inzhenerno-fizicheskiy zhurnal (IFZH), 2021, t. 94, № 4, s. 896-907.
8. Feyzullayev Kh.A. Sovremenstvovaniye modelirovaniya hidrogazodinamicheskikh osnov razrabotki gluboko-zalegayushchikh gazokondensatnykh mestorozhdeniy. Beau Bassin: Palmarium Academic Publishing, 2018, 228 s. ISBN 978-620-2-38166-6 (<http://my.palmarium-publishing.ru/catalogue/details/ru/978-620-2-38166-6/>, sovershenstvovaniye modelirovaniya hidrogazodinamicheskikh osnov).