

Эмульсирующий состав для повышения коэффициента нефтеизвлечения вязких нефтей

Р.Г. Исмаилов д.х.н.,
Э.Ф. Велиев, к.т.н.
НИИНефтергаз

e-mail: elchinf.veliyev@socar.az

Ключевые слова: высоковязкая нефть, эмульсия, поверхностное натяжение, коэффициент извлечения нефти.

DOI:10.37474/0365-8554/2021-5-22-28

Yüksek özlülükli neftlerin neftveriminin artırılması üçün emülsiyaya emalən getirən tərkib

R.H. Ismailov, k.e.d., E.F. Veliyev, t.e.n.
"Neftqazelmətdəninqatışına" İnstitutu

Açar sözər: yüksək özlülükli neftlər, emülsiya, səthi gəlmə, neft-vermə əməkdaşlığı.

Laydazlı emülsiyadan yaradılmış yüksək özlülükli neftlər yataqları neftminimizatörünə tətbiq olunur və effektiv hərəkətiylərdən biridir. Məqsədənə laydazlı azaldıcı reagent və səthi aktiv maddə və ya qumluq olaraq tətbiq olunur. Lakin tətbiq olunan tərkib yataqları neftminimizatörünə tətbiq olunmur. Tətbiq olunan tərkib laydazlı yaradılmış emülsiyaya sabitlik xəyi artırılmışdır və neft-səthi sarhadında sahil parımlanı shahməyi dərcətdən imkan verir. Bu tərkibin emülsiyasının stabilşılığı, sahil parımlayı və reoloji parametrləri birgə təsdiq edilmişdir. Eləcə də nücləar asaslanaraq, tərkibin effektiv qatlılıq müzəyyan edilmişdir. Əldə olunan nücləar laboratoriyyada Qalmaz yataqlarından alınmış yüksək özlülükli neftin lay modellində sxemləndirilmiş testləri ilə təsdiq olunmuşdur.

Emulsifying composition for increase of oil recovery efficiency of high viscous oils

R.G. Ismailov, Dr. in Ch. Sc., E.F. Veliyev, Cand. in Tech. Sc.
"Oil-Gas Scientific Research Project" Institute

Keywords: high viscous oil, emulsion, surface tension, oil recovery rate.

Nowadays, one of the most perspective technologies for oil recovery increase in the fields with heavy oils is formation of intrastral emulsion. The paper presents the research on the increase of oil recovery in the fields with heavy oil via injection of combined composition based on the viscosity minimizer and surface active agent. Obtained composition allows significantly increase the stability of intrastral emulsion, dramatically reducing the values of surface tension in the border of oil/water. The analysis of synergic efficiency for suggested composition on the emulsion stability, surface tension and rheological properties has been carried out. More efficient concentrations of composition components have been specified. Obtained results have been justified with experiments on the replacement of high viscous oil from Galma z field by the sand packed tubes of reservoir.

Более эффективными в месторождениях с вышеописанными условиями являются методы химического заводнения, включающие закачку таких агентов как вода, полимеры, поверхностно-активные вещества (ПАВ), полимерно-щелочные растворы и т.д.

Заводнение, являющееся наиболее распространенной и дешевой технологией из перечисленных выше, к сожалению, наименее эффективно. Вода, имея меньшую вязкость в сравнении с тяжелой нефтью, обтекает или прорывает депозиты нефти в пласте создавая языки обводнения, что в свою очередь приводит к увеличению обводненности добываемой продукции. На практике при использовании заводнения пластов на месторождениях тяжелой нефти КИН как правило редко превышает 20 % от исходных геологических запасов. Одной из наиболее перспективных технологий увеличения нефтеотдачи на месторождениях тяжелой нефти (с вязкостью менее 1000 мПа·с) является формирование внутривосточной эмульсии [5–7]. Суть технологии заключается в образовании гидрофильтральной эмульсии (т.е. нефти в воде), такая эмульсия обладает более низкой вязкостью по сравнению с нефтью и вытесняется при относительно низких перепадах давления. В качестве эмульсирующих агентов чаще всего выступают щелочи и ПАВ. Единственным существенным недостатком данной технологии является высокий коэффициент адсорбции эмульгаторов в пласте. Нивелирование этого эффекта происходит за счет увеличения концентрации рабочих агентов, что приводит к существенному увеличению их объемов и, в конечном счете, ограничивает результативность обработки. Занимавшаяся из области трубопроводной транспортировки технология применения понизителя вязкости для увеличения КИН на месторождениях высоковязкой нефти в последние годы является одной из наиболее перспективных [8–10]. Понизители вязкости – это эмульгаторы на основе органических полимеров, позволяющие существенно снизить вязкость нефти за счет образования гидрофильтральных эмульсий. Недостатком применения данной технологии является нестабильность образующейся эмульсии высокие значения вязкости нефти (до 400 мПа·с) и вовсе являются экономически нецелесообразными в силу существенно возрастающих теплопотерь [3, 4].

Однако термические методы увеличения коэффициента извлечения нефти (КИН) не являются универсальным решением, а для месторождений с глубоким залеганием продуктивного пласти и относительно низкими значениями вязкости нефти (до 400 мПа·с) и вовсе являются экономически нецелесообразными в силу существенно возрастающих теплопотерь [3, 4].

Существует достаточно широкий диапазон технологий применяемых с этой целью, но доминируют следующие термические методы воздействия на пласт:

- циклическая паростимуляция (CSS);
- закачка пара;
- парогравитационный дренаж (SAGD);
- внутривосточное горение.

Однако термические методы увеличения коэффициента извлечения нефти (КИН) не являются универсальным решением, а для месторождений с глубоким залеганием продуктивного пласти и относительно низкими значениями вязкости нефти (до 400 мПа·с) и вовсе являются экономически нецелесообразными в силу существенно возрастающих теплопотерь [3, 4].

В работе представлено исследование по увеличению нефтеотдачи месторождений тяжелых нефтей путем закачки комбинирован-

ного состава на основе понизителя вязкости и ПАВ. Полученный состав позволяет существенно увеличить стабильность внутривосточной эмульсии, значительно снизив значения поверхностного натяжения на границе раздела нефть/вода. Проведен анализ синергического эффекта предложенного состава на стабильность эмульсии, поверхностное натяжение и релогические свойства. Определены наиболее эффективные концентрации компонентов состава. Полученные результаты были подтверждены экспериментами по вытеснению высоковязкой нефти на насыпных моделях пласта месторождения Галмаз.

Экспериментальная часть

В исследованиях использовалась высоковязкая нефть месторождения Галмаз. Вязкость нефти при температуре 20 °С составляла 270 мПа·с. В качестве понизителя вязкости был использован состав на основе акриловой кислоты, бегенилакрилата, маленинового ангирида, стирола и акриламида, в качестве инициатора применялся персульфат аммония. В качестве ПАВ применялся додецилсульфат натрия, а в качестве модели пластовой воды – раствор хлорида натрия в дезиниции воде. Были приготовлены растворы понизителя вязкости (ПВ) и ПАВ при следующих концентрациях:

- ПВ – 0,1; 0,25; 0,5; 0,75; 1 % масс.
- ПАВ – 0,1; 0,25; 0,5; 0,75 % масс.

Далее была приготовлена водонефтяная эмульсия из нефти и дезиниции воды в соотношении 70:30 с применением гомогенизатора Minilys компании Berlin Technologies. Скорость разделения эмульсии определялась измерением соотношения объема отделяющейся воды к общему ее объему в эмульсии в течение 24 ч. при температуре 30 °С. Распределение по размерам капель эмульсии проходило с применением лазерного анализатора частиц.

Стабильность эмульсии измерялась с применением метода многократного светорассеивания на анализаторе стабильности Turbiscan Lab Expert компании Formulation. Анализатор оборудован импульсным источником света ближайшего инфракрасного диапазона ($\lambda = 880$ нм) и синхронными оптическими детекторами, определяющими интенсивность обратного рассеивания (BS) света. Полученные кривые обратного рассеивания света в зависимости от высоты образца отражают динамику изме-

нения микро размерности дисперсной фазы в текущий момент времени. Параметр, называемый индексом стабильности Turbiscan (TSI), используется для оценки стабильности дисперсной системы. Стабильность эмульсии увеличивается с уменьшением значений TSI.

Вязкость нефти и эмульсии измеряли на ротационном реометре HAAKE MARS III компания Thermo Fisher при температуре 30 °C.

Межфазное натяжение между предложенными составом и нефтью определялось методом вращающейся капли при постоянной скорости в 6000 об./мин и температуре 30 °C на тензиометре TX-500 С компании Bowing Industry Corp.

Эксперименты по вытеснению проводились на насыпной модели пласта, состоящей из последовательно соединенных трубок диаметром 150 мм и длиной 1,5 м (рис. 1).

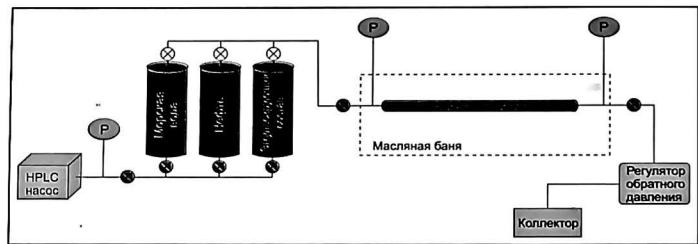


Рис. 1. Схематическое изображение насыпной модели пласта

Общая длина модели составляла 6 м, средняя проницаемость каждой отдельно взятой части модели составляла 0,6 мкм. Допустимая погрешность при определении проницаемости была принята не более 10 %. Эксперименты проводились в следующей последовательно-

сти:

- в модель до установления стационарного потока закачивалась синтетическая морская вода;
 - для установления остаточной водонасыщенности закачивалась нефть до получения на выходе 95 % содержания нефти в фильтрате;
 - закачивалась исследуемый состав в количестве двух поровых объемов;
 - далее в количестве не менее трех поровых объемов закачивалась синтетическая морская вода до установления стационарного потока.
- Все эксперименты проводились при температуре 30 °C и скорости закачки в 1 мл/мин.

Скорость разделения эмульсии

Влияние добавки ПВ на стабильность эмульсии было изучено серий экспериментов по определениюю скорости разделения эмульсии

0,5 % масс. этот показатель уже составлял 15 %. Немаловажным является и тот факт, что с увеличением концентрации ПВ уменьшалась и скорость отделения воды. К примеру из 80 % отделившейся воды при концентрации ПВ в 0,1 % масс. более 75 % отделилось в течение первых 8 ч. Дальнейшее увеличение концентрации ПВ до и более 1 % хотя и приводила к снижению количества отделившейся воды и скорости разделения эмульсии, но незначительно и в дальнейших экспериментах не регистрировалась (рис. 2).

Добавка ПАВ к раствору ПВ привела к еще более низким значениям скорости разделения эмульсии. Количество отделившейся воды в течение 24 ч. находилось в диапазоне 6–12 %. Полученные результаты показывают, что синергетическое взаимодействие между ПВ и ПАВ позволяет значительно повысить стабильность эмульсии.

Распределение по размерам капель эмульсии

Диапазон распределения капель эмульсии при добавлении 0,75 % масс. ПВ составлял 3–510 мкм (D50=110 мкм). После добавления ПАВ средний размер капель эмульсии значительно уменьшился и составил 5–104 мкм и 1–40 мкм для концентраций ПАВ 0,25 и 0,75 % масс. соответственно. При этом значения D50 составили 45 и 10 мкм соответственно (рис. 3). Таким образом синергетический эффект добавки ПАВ и ПВ приводит к уменьшению средних размеров капель эмульсии и как следствие к увеличению стабильности эмульсии. По сути наблюдаемое явление объясняется законом Стокса, с уменьшением размера частиц уменьшается и скорость их осаждения. В рассматриваемом случае это выражается в замедлении процессов флокуляции и агрегации капель эмульсии.

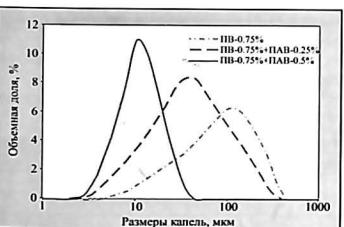


Рис. 3. Распределение по размерам капель эмульсии

Стабильность эмульсии

Стабильность эмульсии определялась с применением метода многократного светорассеяния. Суть метода заключается в измерении интенсивности обратного рассеяния света (ABS) по всей протяженности образца с течением времени. Как видно из рис. 1 при добавлении 0,75 % масс. ПВ к эмульсии интенсивность обратного рассеяния света (ABS) увеличивалась за время проведения измерений примерно на 10 % ниже 25 мм и уменьшалась примерно на 6 % выше 25 мм, что указывает на то, что более крупные капли эмульсии движутся в эмульсионной системе вверх, а более мелкие – вниз. По всей видимости, широкий разброс размеров капель эмульсии привел к образованию неравномерной по плотности эмульсии, ускорив процессы флокуляции и агрегации, что в свою очередь явились причиной нестабильности эмульсионной системы. Добавление 0,5 % масс. ПАВ в раствор ПВ показало 5 %-е снижение интенсивности ABS ниже 23 мм, а выше 23 мм данный показатель оставался практически неизменным (рис. 4). Полученные результаты указывают на протекание процессов флокуляции и агрегации капель эмульсии в нижней части исследуемого образца, но в незначительном масштабе. Верхняя часть образца при этом сохраняла хорошую стабильность. Таким образом, добавка ПАВ существенно замедляет процесс дезмульгации. Необходимо отметить, что в процессе данных измерений определялся и такой показатель как индекс стабильности TSI, являющийся количественным показателем стабильности эмульсии. Значения TSI увеличиваются с течением времени до достижения стабильных показателей. Данные показатели составили 12 при добавке 0,75 % масс. ПВ к эмульсии и снизились практически в 4 раза (3,3) при добавке к раствору ПВ 0,5 % масс. ПАВ. Таким образом, добавка ПАВ помогает значительно улучшить стабильность полученных эмульсий.

Механизм наблюдаемого явления, по всей видимости, основан на формировании пленки на разделе фаз нефть/вода за счет агрегации олеофильных групп в составе ПВ на поверхности капель нефти. Дальнейшее добавление анионного ПАВ увеличивает плотность олеофильных соединений на поверхности нефти, вызывая тем самым снижение поверхностного натяжения и деление капель нефти на более мелкие, что и приводит к увеличению стабильности эмульсии.

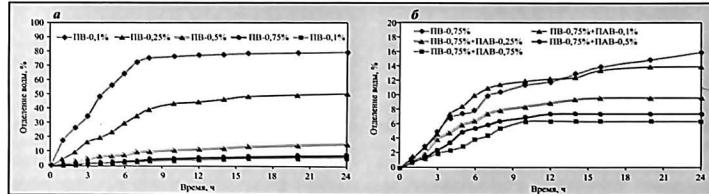


Рис. 2. Скорость разделения эмульсии в зависимости от концентрации ПВ (а) и ПАВ (б)

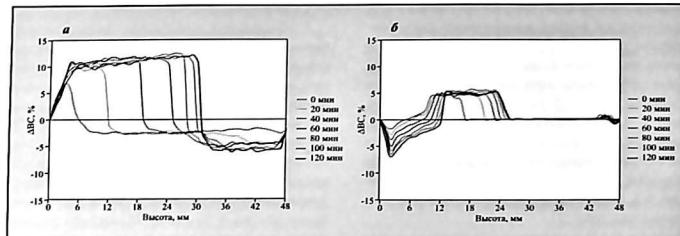


Рис. 4. Спектр интенсивности обратного рассеяния света в эмульсии при добавке 0.75 % масс. ПВ (а) и при добавке 0.75 % масс. ПВ + 0.5 % масс. ПАВ (б)

Оценка реологических показателей эмульсионной системы

Для исследования реологических показателей эмульсии была проведена серия экспериментов с добавлением различных концентраций ПВ и ПАВ в приготовленную эмульсию. Результаты проведенных испытаний представлены в табл. 1. При добавке 0.75 % масс. ПВ наблюдается снижение вязкости с 272 до 10 мПа·с, т. е. практически на 96 %. Добавка ПАВ к значительным изменениям в значениях вязкости эмульсии не привела и по всей видимости оказывает слабое влияние на данный параметр. Увеличение концентрации ПВ выше 0.75 % масс. также приводит к уменьшению вязкости эмульсии, но незначительное не является экономически оправданным шагом. В силу вышеизложенных причин концентрация ПВ в 0.75 % масс. является оптимальной с точки зрения получаемого эффекта снижения вязкости.

Измерение межфазного поверхностного натяжения.

Межфазное поверхностное натяжение на границе раздела нефть / вода является одним

из ключевых факторов для достижения успешности внедрения предложенного метода. Низкие значения данного показателя способствуют образованию стабильных гидрофильных эмульсий в силу улучшения диспергирования нефти в воде. Межфазное поверхностное натяжение на границе раздела нефть/синтетическая пластовая вода и нефть/0.75 % масс. раствор ПВ составляло 24.3 и 8.4 мН/м соответственно. Далее к раствору к 0.75 % масс. раствору ПВ при различных концентрациях был добавлен ПАВ. Межфазное поверхностное натяжение существенно уменьшается с увеличением концентрации ПАВ и достигает стабильного значения в 0.097 мН/м при концентрации ПАВ в 0.5 % масс. Дальнейшее увеличение концентрации ПАВ к существенным изменениям не привело (табл. 2).

Эксперименты по вытеснению нефти на насыщенной модели пласта

В этой серии экспериментов были проведены испытания на насыщенных моделях пласта. Модель была насыщена сырой нефтью, применявшейся для создания эмульсии. Несмотря на то, что эксперименты по вытеснению проводились при температуре 30 °C для закачки нефти в модель, температура модели, подводящих

Концентрация ПВ, %	Вязкость, мПа·с				
	0	0.1	0.25	0.5	0.75
0	272	250	245	230	220
0.1	225	201	186	180	174
0.25	28	30	45	25	21
0.5	16	13	15	12	10
0.75	10	9	8	7	6
1	9	8	7	6	6

Концентрация ПАВ, %	Поверхностное натяжение, мН/м
0	8.4
0.1	5
0.2	2.7
0.3	0.8
0.4	0.2

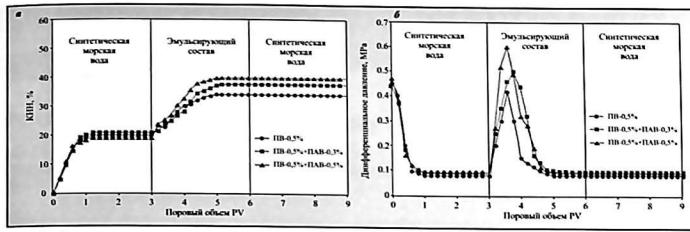


Рис.5. Динамика изменения КИН (а) и дифференциального давления (б) при закачке эмульсирующего состава

линий и резервуара с нефтью была увеличена до 70 °C с целью обеспечения необходимого для закачки в пористую среду уровня подвижности нефти (рис. 5). После достижения 95 % содержания нефти в фильтрате на выходе из модели температура была снижена до 30 °C. Первичный КИН при закачке синтетической морской воды составил в среднем 17 %. Закачка трех поровых объемов 5 % масс. раствора ПВ привела к увеличению КИН на 12 % и коначная нефтеотдача составила 28 % при этом большая часть увеличения КИН наблюдалась при закачке первых двух объемов раствора ПВ. Добавка ПАВ к раствору 0.5 % масс. раствора ПВ привела к увеличению КИН на 17.3 и 19.8 % при концентрации ПАВ 0.25 и 0.5 % масс. соответственно. При этом наблюдалось увеличение дифференциального давления при закачке растворов, содержащих ПАВ, что объясняется эффектом Жамсона. Так как с увеличением концентрации ПАВ растет количество капель эмульсии и возникает дополнительное

противодавление в пористой среде.

Выводы

На основе проведенных исследований были сделаны следующие выводы:

- добавка раствора ПВ способствует уменьшению скорости разделения эмульсии и количеству отделившейся воды;
- синергический эффект добавки ПАВ и ПВ приводит к уменьшению средних размеров капель эмульсии до 8 раз;
- индекс стабильности эмульсии уменьшился в 4 раза при добавлении ПАВ к раствору ПВ, что свидетельствует о существенном увеличении стабильности эмульсии;
- при добавлении 0.75 % масс. ПВ наблюдалось снижение вязкости нефти с 298 до 10 мПа·с, т. е. практически на 96 %;
- предложенный комбинированный состав позволяет уменьшить межфазное поверхностное натяжение на границе нефти/комб. состава до 0.097 мН/м и увеличить КИН на 19.8 %.

Список литературы

1. Thomas S. Enhanced oil recovery—an overview // Oil & Gas Science and Technology-Revue de l'IFP, 2008, vol. 63, No 1, pp. 9-19.
2. Suleimanov B. et al. Primer on Enhanced Oil Recovery. – Gulf Professional Publishing, 2019.
3. Wang C. et al. Synergistic Collaboration between a Viscosity Reducer and a Surfactant for In Situ Emulsion Formation to Enhance Heavy Oil Recovery // Energy & Fuels, 2019, vol. 34, No 1, pp. 95-102.
4. Moussa T. M. et al. Performance analysis of a novel heavy oil recovery process using in-situ steam generated by thermochemicals // SPE Western Regional Meeting. – Society of Petroleum Engineers, 2018.
5. Kumar R. et al. Heavy-oil recovery by in-situ emulsion formation // Spe Journal, 2012, vol. 17, No 02, pp. 326-334.
6. Wang J. et al. Simulation of O/W emulsion flow in alkaline/surfactant flood for heavy oil recovery // Journal of Canadian Petroleum Technology, 2010, vol. 49, No 06, pp. 46-52.
7. Dong M., Liu Q., Li A. Displacement mechanisms of enhanced heavy oil recovery by alkaline flooding in a micro-model // Particulology, 2012, vol. 10, No 3, pp. 298-305.
8. Li X. et al. Experimental study on viscosity reducers for SAGD in developing extra-heavy oil reservoirs // Journal of Petroleum Science and Engineering, 2018, vol. 166, pp. 25-32.

9. Chávez-Miyauchi T.E., Zamudio-Rivera L.S., Barba-López V. Aromatic polyisobutylene succinimides as viscosity reducers with asphaltene dispersion capability for heavy and extra-heavy crude oils // Energy & fuels, 2013, vol. 27, No 4, pp. 1994-2001.
10. Guo K., Li H., Yu Z. In-situ heavy and extra-heavy oil recovery: A review // Fuel, 2016, vol. 185, pp. 886-902.

References

1. Thomas S. Enhanced oil recovery-an overview // Oil & Gas Science and Technology-Revue de l'IFP, 2008, vol. 63, No 1, pp. 9-19.
2. Suleimanov B. et al. Primer on Enhanced Oil Recovery. – Gulf Professional Publishing, 2019.
3. Wang C. et al. Synergistic Collaboration between a Viscosity Reducer and a Surfactant for in Situ Emulsion Formation to Enhance Heavy-Oil Recovery // Energy & Fuels, 2019, vol. 34, No 1, pp. 95-102.
4. Moussa T. M. et al. Performance analysis of a novel heavy oil recovery process using in-situ steam generated by thermochemicals // SPE Western Regional Meeting. – Society of Petroleum Engineers, 2018.
5. Kumar R. et al. Heavy-oil recovery by in-situ emulsion formation // Spe Journal, 2012, vol. 17, No 02, pp. 326-334.
6. Wang J. et al. Simulation of O/W emulsion flow in alkaline/surfactant flood for heavy oil recovery // Journal of Canadian Petroleum Technology, 2010, vol. 49, No 06, pp. 46-52.
7. Dong M., Liu Q., Li A. Displacement mechanisms of enhanced heavy oil recovery by alkaline flooding in a micro-model // Particuology, 2012, vol. 10, No 3, pp. 298-305.
8. Li X. et al. Experimental study on viscosity reducers for SAGD in developing extra-heavy oil reservoirs // Journal of Petroleum Science and Engineering, 2018, vol. 166, pp. 25-32.
9. Chávez-Miyauchi T.E., Zamudio-Rivera L.S., Barba-López V. Aromatic polyisobutylene succinimides as viscosity reducers with asphaltene dispersion capability for heavy and extra-heavy crude oils // Energy & fuels, 2013, vol. 27, No 4, pp. 1994-2001.
10. Guo K., Li H., Yu Z. In-situ heavy and extra-heavy oil recovery: A review // Fuel, 2016, vol. 185, pp. 886-902.