



تغییر ترشوندگی مخازن کربناته با استفاده از نانو سورفکتانت ها

فرشاد بتوبی^۱، احمد اسداللهی^۲، محمد اسداللهی^۳

دانشجوی کارشناسی مهندسی نفت گرایش مخازن هیدرولکربنی، دانشگاه آزاد اسلامی واحد فیروزآباد
farshadbatooei@gmail.com

چکیده:

امروزه ثابت شده است که علم نانو توانایی بهبود فرایندها در مقیاس مولکولی را دارا می‌باشد و تاثیر آن در حیطه فرایندهای جداسازی و ازدیاد برداشت از مخازن نفتی و گازی نیز بسیار چشم‌گیر است. به گونه‌ای که با استفاده از نانو سورفکتانت‌ها، نانو غشاها، نانو ذرات، نانو ژل‌ها، نانو سیالات و هیدروژل‌های نانو کمپوزیتی، تحول عمدی ای در جهت بهبود فراینده استخراج و تولید سیال از مخازن نفتی و گازی به وجود آمده است. در این مقاله تاثیرات و عملکرد فناوری نانوسورفکتانت‌ها بر روی تغییر ترشوندگی مخازن کربناته مورد بررسی قرار گرفته است.

کلمات کلیدی: نانو سورفکتانت، ترشوندگی، مخازن کربناته، ازدیاد برداشت، کشش سطحی

-
- ۱-دانشجو کارشناسی مهندسی نفت گرایش مخازن هیدرولکربنی نفت و گاز دانشگاه آزاد اسلامی واحد فیروزآباد
دبیرکل انجمن علمی مهندسی نفت دانشگاه آزاد اسلامی واحد فیروزآباد
- ۲-دانشجو کارشناسی مهندسی نفت گرایش بهره برداری از منابع نفت و گاز دانشگاه آزاد اسلامی واحد فیروزآباد
- ۳-دانشجو کارشناسی مهندسی نفت گرایش مخازن هیدرولکربنی نفت و گاز دانشگاه آزاد اسلامی واحد فیروزآباد



۱- مقدمه

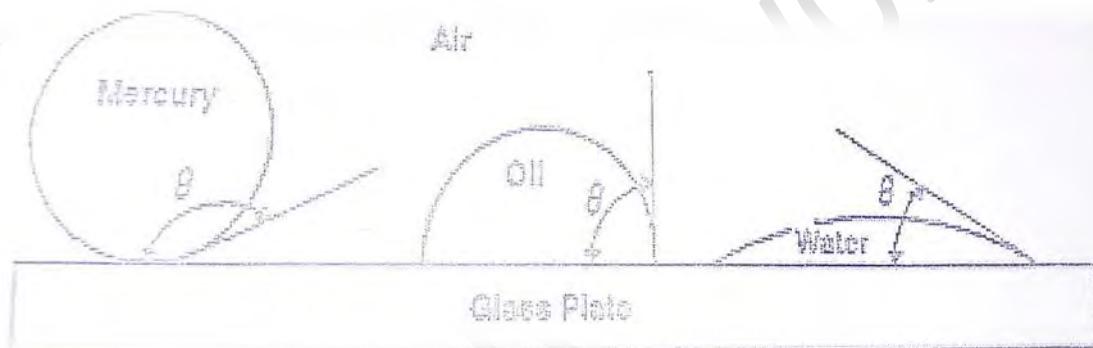
مطابق پیش بینی های به عمل آمده، افزایش تقاضای جهانی برای انرژی همچنان ادامه خواهد داشت و اگر چه استفاده از انرژی های جایگزین مانند انرژی های هسته ای و انرژی های تجدید پذیر در سال های آتی افزایش می یابد، ولی این افزایش در مقایسه با انرژی های فسیلی کم بوده و نقش اصلی منابع انرژی تجدید پذیر حداقل تا دو دهه آینده نقش تکمیلی و حامی خواهد بود. با درک این واقعیت که میزان تقاضاً انرژی جهانی در سال های آتی به بالاترین میزان خود خواهد رسید، نیاز به ایجاد یک تحول علمی و عملی در هسته اصلی علوم مهندسی نفت و گاز، جهت افزایش میزان بهره وری بیش از پیش احساس می شود. در این میان، علم نانو بعنوان علمی که هدف آن بازنگری در ساختار تولیدی مواد و بهینه کردن فرآیند تولید و بهره برداری از آنهاست، این پتانسیل را دارد که انقلابی عظیم در تمامی فناوری های حال حاضر بشری از جمله بهره برداری از منابع هیدرورکبروری ایجاد نموده و با استفاده از قابلیت های گسترده خود فناوری هایی پر بازده تر و سالم تر نسبت به آنچه امروزه شاهد هستیم، معرفی نماید. بصورت کلی علم نانو از طریق کنترل ساختار ماده در ابعاد اتمی و ایجاد ساختار بهینه برای مواد، سبب بهبود بسیاری از خواص مانند سطح مفید، استحکام، صرفه جوئی در میزان ماده مصرفی و غیره می گردد. در صنعت نفت و گاز نیز از آنجا که قدرت، پایداری و ابعاد تجهیزات مورد استفاده از اهمیت به سزائی برخوردار است می توان با استفاده از فناوری نانو به تحولات چشمگیری دست یافت. چنانچه در یکی از مقالاتی که به تازگی چاپ شده به این نکته اشاره شده است که انتظار می رود با کمک فناوری نانو ضریب برداشت جهانی نفت و گاز تا حدود ۱۰٪ افزایش پیدا کند. به منظور پاسخگوئی به روند رشد روز افزون تقاضای جهانی جهت تامین منابع نفت و گاز، یا باید منابع جدید هیدرورکبری کشف شده و مورد بهره برداری قرار گیرند و یا با استفاده از فناوری های گوناگون، نفت و گاز در جا و بدون استفاده درون مخزن تحت فرآیند های از دیاد برداشت مورد بهره برداری قرار گیرد. در این حال و با توجه به شرایط سخت اکتشاف و نیز صیانت از منابع هیدرورکبروری موجود، استفاده از روش دوم منطقی تر و اصولی تر می باشد. امروزه فناوری نانو در زمینه از دیاد برداشت از مخازن نفتی و گازی، پیشرفتهای اساسی را ایجاد نموده است. برای مثال استفاده از سیالات هوشمند یا نانوسیالات که سبب تغییر در خاصیت ترشوندگی سنگ مخزن شده و نیروی کششی دراگ و اتصال دهنده ها را در جهت پیوستگی شن کاهش می دهند و یا استفاده از نانو مواد فعال سطحی (Surfactants) که سبب افزایش میزان برداشت از مخازن به نسبت کاملاً کنترل شده می گردند.

۲- ترشوندگی

خاصیت ترشوندگی عبارتست از میزان تمایلی که یک سیال برای پخش شدن و چسبیدن به یک سطح جامد (در حضور سیال غیر قابل امتصاص دیگر) از خود نشان می دهد . مفهوم ترشوندگی در شکل ۱-۱ نشان داده شده است. این شکل نشان می دهد که سه قطره از سه مایع متفاوت جیوه ، نفت و آب بر روی یک صفحه



شیشه‌ای قرار داده شده‌اند. اگر از یک زاویه یکسان به زاویه پخش شدن این سه قطره نگریسته شود، مشاهده خواهد شد که بر روی این سطح شیشه‌ای، قطره‌ی جیوه‌ای به صورت کروی، قطره‌ی نفت به صورت نیم کروی و قطره‌ی آب به صورت کامل پخش شده‌اند. این نشان می‌دهد که بر روی سطح شیشه‌ای، قابلیت ترشوندگی آب بیشتر می‌باشد. بنابراین می‌توان گفت که تمایل یک سیال برای پخش شدن بر روی جامد مهمترین مشخصه‌ی ترشوندگی این سیال می‌باشد. این تمایل پخش شوندگی را می‌توان با اندازه‌گیری زاویه تماس سیال – جامد مشخص نمود. با افزایش فشار قابلیت ترشوندگی، زاویه‌ی تماس کاهش می‌یابد. همچنانی، در حالت ترشوندگی کامل این زاویه صفر و هنگام ترشوندگی کامل این زاویه 180° درجه خواهد شد. برای حالت ترشوندگی متوسط تعاریف مختلفی وجود دارد، ولی اقلب محققین زاویه بین 60° تا 90° درجه را برای این حالت در نظر گرفته‌اند. ترشوندگی سنگ مخزن نسبت به سیالات مختلف بسیار حائز اهمیت می‌باشد، زیرا نحوه‌ی توزیع سیالات موجود در خلل و فرج سنگ مخزن تابعی از ترشوندگی می‌باشد. به دلیل وجود نیروهای جاذبه، فاز تر تمایل دارد که خلل و فرج کوچک سنگ را اشغال کند ولی تمایل فازناتر به اشغال خلل و فرج بزرگتر می‌باشد.



شکل ۱ تعریف ترشندگی سیالات با توجه به نحوه پخش شدن سیالات بر روی سطح جامد

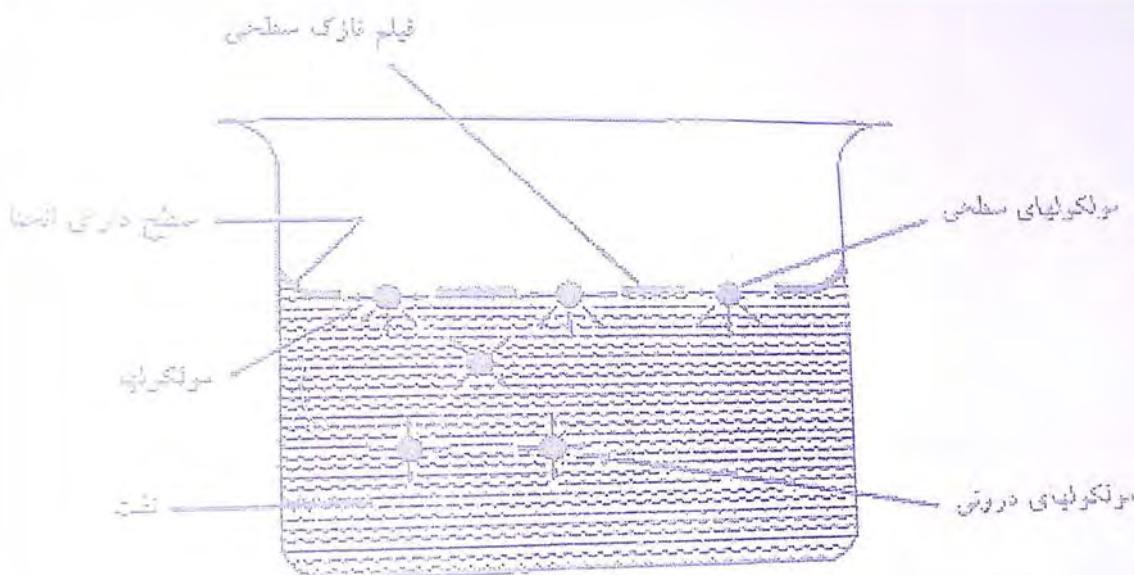
۳- کشش سطحی و بین سطحی

هنگام بررسی یک سیستم حاوی چند فاز غیرقابل امتزاج که در تماس با یکدیگر قرار دارند، که یکی از مهمترین عوامل موثر بر رفتار این فازها، نیروهای موجود در سطح تماس این فازها می‌باشد. در صورتی که یک فاز مایع و یک فاز گاز در تماس با یکدیگر باشند، برای بیان این نیروها از لفظ کشش سطحی و در صورت تماس دو فاز مایع از لفظ کشش بین سطحی استفاده می‌شود.

در شکل ۲ دو فاز غیر قابل امتزاج هوا (به عنوان گاز) و آب یا نفت (به عنوان مایع) را که در تماس با هم قرار دارند نشان داده شده‌اند. هر مولکول از مایع را که در فاصله‌ای دور از سطح تماس قرار دارد، توسط دیگر



مولکول های مایع احاطه شده است که در نتیجه تقابل نیروهای جاذبه بین این مولکول و مولکول های اطراف ، برآیند نیروی جاذبه وارد بر این مولکول صفر خواهد بود. اما هر مولکول موجود در سطح تماس مایع با گاز ، از بالا توسط مولکول های گاز و از پایین توسط مولکول های مایع احاطه شده است . این تفاوت در نوع مولکول های اطراف ، موجب ایجاد نوعی عدم توازن در نیروها و در نتیجه ایجاد یک نیروی برآیند غیر متعادل میگردد این نیروی نامتعادل را کشش سطحی می نامند .



شکل ۲ تغییر کشش سطحی

۴- سورفتانت

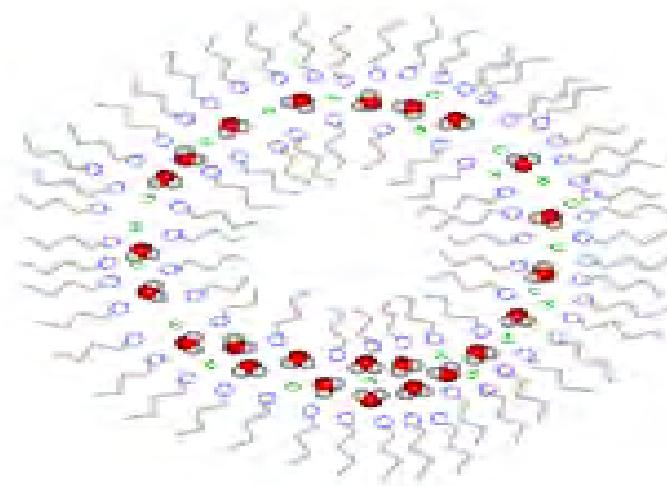
سورفتانت به زبان ساده ماده ای است که هنگامی که به مقدار بسیار ناچیز استفاده می شود کشش سطحی آب را به میزان قابل توجهی کاهش می دهد.

کلمه سورفتانت مجموعه از کلمات Surface active agent می باشد. سورفتانت ها معمولاً ترکیباتی آلی هستند که دارای گروههای هیدروفوبیک (دافع آب) که نقش دو و دنباله را دارد و گروههای هیدروفیلیک (جاذب آب) که نقش سر را دارد می باشند، بنابراین به تناسب ساختار مولکولی در حللال های آلی و آب حل می شوند و باعث کاهش کشش سطحی در فصل مشترک هوا - آب و یا روغن - آب می شوند.

ساختار شیمیایی این مواد اغلب شامل یک مولکول نسبتاً طولانی با یک انتهای آب گریز و انتهای دیگر آبدوست می باشد. قسمت آب گریز ایم مواد (یک دنباله هیدروکربنی طولانی) با رزین سازگار بوده و در جهت



آن حرکت می کند در حالیکه قسمت اب دوست به سمت بیرون جهت گیری نموده (به سمت فاز آب) و با احاطه نمودن رزین باعث سازگاری آن با آب می شود .
در واقع سورفتانات ها موادی هستند که می توانند انرژی سطحی را بین سطوح به میزان زیادی تغییر دهند . خاصیت یک سورفتانات ناشی از دو شخصیتی بودن ساختمان مولکولی آن است به این معنی که هم زمان دارای گروهای آب دوست و آب گریز می باشند .



شکل ۳ نمایی از سورفتانات

۴-سورفتانتها معمولاً به وسیله گروه های بار دار به ۴ گروه تقسیم می شوند :

- ۱ - سورفتانت کاتیونی (دارای بار منفی)
- ۲ - سورفتانتها آنیونی (دارای بار مثبت)
- ۳ - سورفتانت غیر یونی (بدون بار)
- ۴ - آمفوتریک (در مجموع دارای بار خنثی)

حال اگر سورفتانت در سر خود بار مثبت داشته باشد از نوع آنیونی و اگر بار منفی داشته باشد ، کاتیونی و اگر بدون بار باشد غیر یونی و اگر هم بار مثبت و هم منفی داشته باشد از نوع آمفوتریک می باشد .

۵- انواع سورفتانتها :

- ۱ - سورفتانت های زیستی (بیو سورفتانت)
- ۲ - سورفتانت با ابعاد نانو (نانو سورفتانت)
- ۳ - سورفتانت های پلی مری



۵- تغییر تر شوندگی

یکی از روش های بازیافت نفت از مخازن کربناته نفت – تر تغییر تر شوندگی سنگ مخزن از نفت – تر به آب – تر بوده که در سال های اخیر مورد توجه قرار گرفته است.

نتایج تحقیقات نشان داده است که سنگ های کربناته دارای تر شوندگی آب – تری اولیه بوده که با گسیخته شدن لایه آبی گسترده شده بر روی سنگ و سپس جذب مواد نفتی به سطح آن ، تر شوندگی آن به نفت – تری تغییر پیدا کرده است [۴]. آزمایش های دیگر نشان می دهد که مواد فعال سطح طبیعی درون نفت خام اغلب دارای قابلیت اتحال کافی در آب بوده و میتواند با عبور از لایه نازک آبی روی سطح ، جذب دیواره ای سنگ شوند [۵]. اگر چه مواد فعال سطحی در بازه وسیعی از برش های نفتی یافت می شوند اما با این حال حضور آنها در برش های سنگین تر نفت همانند آسفالتین و رزین ها بیشتر شایع است. بنابر این تر شوندگی اولیه سنگ مخزن می تواند با جذب ترکیبات قطبی یا رسوب مواد آلی به نفت – تری تغییر کند . به نظر میرسد که در بین ترکیبات قطبی گروه های کربوکسیلیک تمایل بیشتری برای جذب شدن صفحه کربناته از خود نشان می دهد.

Standnes و Austand نشان دادند که پتانسیل نفت در نفت – تر کردن سطح با افزایش درجه اسیدی نفت افزایش می یابد و تعداد بیشتر گروه های کربوکسیلیک در نفت سبب نفت – تری بیشتر سنگ های گچی می شود [۶] . با توجه به تجزیه شدن گروه های اسیدی موجود در نفت در محیط تقریبا بازی مخازن کربناته و منفی شدن بار الکتریکی سطح تماس آب و نفت ، دلیل تغییر تر شوندگی را می توان جذب مواد اسیدی با بار منفی بر روی سطح ثابت سنگ کربناته دانست.

Blunt و Al-hadharami نشان دادند که جدا شدن مواد نفتی از سطح سنگ با افزایش دم سبب تغییر تر شوندگی کربنات ها می شود. آن ها به وجود یک دمای بحرانی معتقد بودند که در آن دما مواد آسفالتین خود به خود از سنگ جدا گشته و نفت – تری سنگ کاهش می یابد [۷]. Chen و همکاران با انجام آزمایش مکش محلول های حاوی سورفکتانت بر روی مغزه های دولومیتی نفت – تر و اندازه گیری شاخص USBM توانایی این محلول را در تر شوندگی سنگ به سمت نفت – تری کمتر نشان دادند [۸].

Austad و همکاران نشان داده شده که سورفکتانت های در بررسی های آزمایشگاهی انجام شده توسط CTAB کاتیونی بر خلاف انواع آنیونی استفاده شده ، توانایی تغییر تر شوندگی سطح کربناته و مکش فاز آبی به درون مغزه های اشباع از نفت را داشته و سرعت فرآیند مکش با افزایش دما و کاهش آب همزاد افزایش یافته است [۹]. مکانیزم تغییر تر شوندگی به صورت واکنش مونومرهای سورفکتانت کاتیونی با مواد آلی جذب شده بر روی سنگ و تشکیل جفت یون کاتیونی – آنیونی می باشد که ترکیب ایجاد شده با حل شدن در فاز نفت و با در بین مایسل های فاز آبی از سطح جدا شده و سطح آب – تر می شود . آنها همچنین نشان دادند که حضور برخی از یون ها همانند یون سولفات در فاز آبی نیز می تواند همچون مواد فعال سطحی سبب افزایش آب – تری سنگ کربناته شود . تمایل این یون ها به جذب بر روی سطح و رقابت آن ها با مواد آلی چسبیده شده به سنگ موجب جدا شدن آن ها و کاهش نفت – تری می شود [۱۰].



۶- خاصیت سنگ های کربناته

سنگ های کربناته دارای حالت هایی برای این که نسبت به چه ماده ای خاصیت ترشوندگی دارند هستند ، که عبارتند از :

۱- سنگ های کربناته دارای ترشوندگی آب - تری اولیه بوده که با گسیخته شدن لایه آبی گسترده شده بر روی سنگ و سپس جذب مواد نفتی به سطح آن ، ترشوندگی آن به نفت - تری تغییر پیدا کرده است .

۲- مواد فعال سطح طبیعی درون نفت خام اغلب دارای قابلیت اتحلال کافی در آب بوده و میتوانند با عبور از لایه نازک آبی روی سطح ، جذب دیواره ی سنگ شوند .

۳- ترشوندگی اولیه سنگ مخزن می تواند با جذب ترکیبات قطبی یا رسوب مواد آلی به نفت - تری تغییر کند . به نظر میرسد که در بین ترکیبات قطبی گروه های کربوسیلیک تمایل بیشتری برای جذب شدن سطح کربناته از خود نشان می دهد .

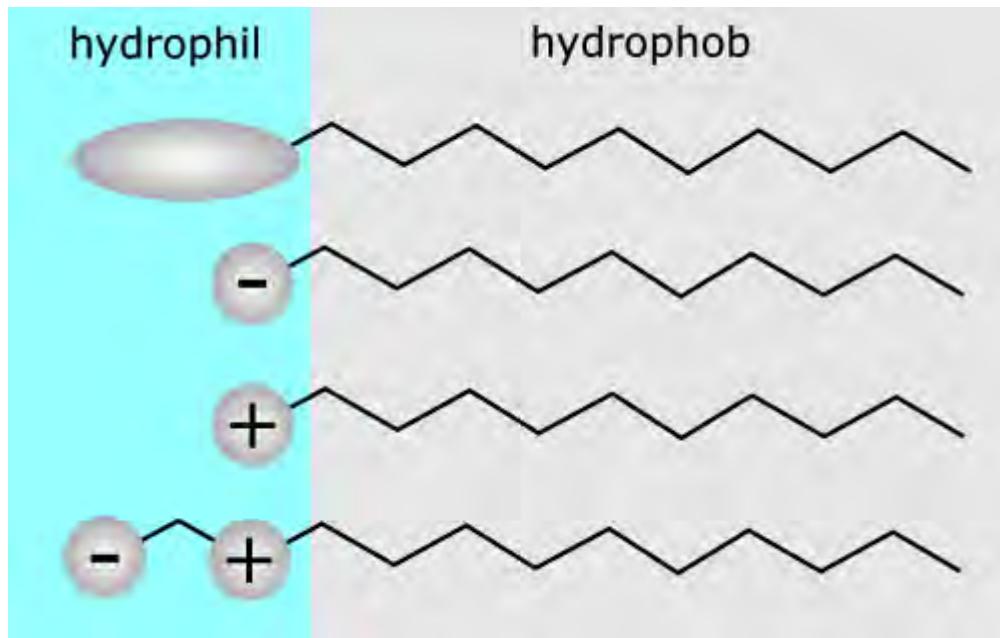
قابل ذکر است که به دلیل وجود نیروهای جاذبه فاز تر تمایل دارد که خلل و فرج کوچک سنگ را اشغال کند ، ولی تمایل فاز ناتر به اشغال خلل و فرج بزرگتر می باشد ، که در این صورت ما تولید آب خواهیم داشت و نفت در سنگ باقی خواهد ماند .

با توجه به موارد ذکر شده در بالا باید روشی برای این مشکل پیدا کرد و با استفاده از روش های مختلف این مشکل را حل نمود ولی بعضی از روش ها وقت گیر بوده و از نظر اقتصادی هم مقرون به صرفه نیست . که ما در اینجا از روشی که دارای هزینه ی کم و دارای بیشترین بازده می باشد استفاده می کنیم .

۷- چگونگی عمل سورفکتانت

برخی از سورفکتانت ها ی آنیونی در غلظت های بسیار پایین با کاهش بسیار زیاد تنفس میان رویه و تغییر ترشوندگی سنگ به حالت خنثی موجب افزایش بازیافت نفت شده اند . سورفکتانت های کاتیونی CTAB برخلاف انواع سورفکتانت های آنیونی استفاده شده ، توانایی تغییر ترشوندگی سطح کربناته و مکش فاز آبی بهدرون مغزه های اشباع از نفت را داشته اند و سرعت فرآیند مکش با افزایش دما و کاهش آب همزاد افزایش یافته است .

باید توجه داشت که در PH های پایین کربنات ها بار الکتریکی مثبت و در PH های بالا دارا بار الکتریکی منفی می باشند . مواد فعال کننده سطحی نیز با توجه به نوع جهت گیری آن ها نسبت به سطح ، ترشوندگی سنگ را از نفت - تر به آب - تر و یا بالعکس تغییر دهد . و با توجه به باری که دارد می توان نوع سورفکتانت را تعیین کرد .



شکل ۴- انواع سورفکتانت

با توجه به شکل اگر بار نفت منفی باشد یعنی دارای PH بالا باشد میتوان از سورفکتانتی استفاده کرد که در سر (نفت دوست است) دارای بار مثبت است استفاده نمود و حالت عکس آن هم صادق است یعنی نفت دارای بار مثبت است، از سورفکتانتی که در سر خود دارای بار منفی است را مورد استفاده قرار میدهیم [۱۱].

-۸- شرح انجام عملیات تغییر ترشوندگی

ما مخزنی را فرض می کنیم که نفت دوست است و نیاز است که ترشوندگی آن را تغییر دهیم در این حالت نیاز به چاه های تزریق جهن تزریق نانو سورفکتانت داریم پس از احداث چاه های تزریقی ما نیاز به به تولید نانو سورفکتانت با غلظت بالا داریم.

در حقیقت زمانی که این مواد در حلحل می شوند ، ساختارهایی با ابعاد نانو تا میکرومتری پدید می آورند. در غلظت های نسبتا بالا ، مولکولهای سورفکتانت در حالت توده ای یا بالک تجمع می کنند تا به کمترین میزان نسبت حجم به سطح رسیده و از لحاظ ترمودینامیکی پایدارتر شوند . در این حالت کره هایی به شکل گلوبول تشکیل می شوند که مایسل نام دارند. در مایسل ها سر آب دوست سورفکتانت ها به سمت سطح کره و سرهای بنابراین سطح مایسل تشکیل شده آبدوست ، و درون آن آب گریز می باشد . در حالت عادی ابعاد و جهت گیری اغلب سورفکتانت ها به گونه ای است که مایسل هایی با ابعاد نزدیک به $10-2$ نانومتر ایجاد می کنند . معمولاً این پدیده در سورفکتانت های غیر یونی رخ می دهد . همچنین زمانی که از سورفکتانت های آئیونی استفاده شود ، سطح مایسل تشکیل شده دارای بار منفی ، و زمانی که از سورفکتانت های کاتیونی استفاده گردد ، سطح مایسل تولیدی دارای بار مثبت می باشد . در مخازنی که ترشوندگی آن باردار خاصی بوده و یا نیاز است در آن ها جداسازی صورت پذیرد از مایسل هایی با بار متضاد استفاده می شود . بنابراین



سورفکتانت های کاتیونی برای تغییر ترشوندگی های نفت آن دارای بار آئیونی ، و سورفکتانت های آئیونی برای تغییر ترشوندگی هایی که نفت آن دارای بار کاتیونی است به کار می رود . تغییر ترشوندگی هایی که نفت آن غیر یونی است نیز این مواد می توانند درون هسته آب گریز مایسل حل شوند . مایسل ها با ابعاد بزرگتر به اصطلاح نانو کلورید نامیده می شوند . هدف اولیه استفاده از سورفکتانت ها در عملیات استخراج و تولید از مخازن ، کاهش کشش سطح و بهبود عملیات جدا سازی سیال ، تصحیح ترشوندگی سنگ مخزن و تبدیل آن از حالت نفت دوست به آب دوست ، که خود سبب تهسیل فرآیند جداسازی سیال هیدرولیکی از سازند می گردد ، و نیز کاهش ویسکوزیته ای نفت می باشد . در عین حال این امر سبب متورم شدن و افزایش قطر و فضای بین لایه ها با استفاده از عرض زنجیره های طوبیل سورفکتانت می شود که به نوبه خود مسیرهای فیلتراسیون سیال را مسدود می کند . همچنین سورفکتانت ها با ابعاد بزرگ به دلیل ساختار نا مناسب در فواصل ابتدایی سازند جذب شده و یا تاثیر معکوسی بر ترشوندگی مخزن دارند . بنابراین برخی خصوصیات این مواد سبب کاهش تاثیر آن ها در پایین آوردن فشار موینیگی می گردد . در حالیکه هدف ، کاهش فشار موینیگی و افزایش تراوایی سازند در ازدیاد برداشت می باشد . امروزه استفاده از نانو سورفکتانت ها به دلیل اندازه ای کوچکتر و سطح فعال بیشتر سبب بهبود فرآیند استفاده از این مواد گردیده است . زمانی که ابعاد این مواد در محدوده ای نانومتری قرار می گیرد ، توانایی آنها برای نفوذ به حفرات سازند و نیز سطح فعال آن ها افزایش چشمگیری می یابد [۱۵-۱۲] . این مواد به طور گستردگی ای بر روی کشش سطحی سیال مخزن اثر گذاشته و میزان گرانروی آنرا کاهش می دهند . در این حالت سیالی که گرانروی آن در داخل مخزن و چاه کاهش یافته باشد ، سبک تر شده و بهتر در مسیر خروج از چاه جریان یافته و از سایر مواد موجود در مخزن جدا می گردد .

پس از تولید سورفکتانت مورد نظر آن را توسط چاه های تریقی وارد مخزن نموده که اگر بتوان به آن حرارت نیز اضافه کرد برای بالا بردن میزان جواب دهی بهتر است .

البته باید توجه داشت که بعضی از پارامترهای برای آسیب نرسیدن به مخزن بسیار اهمیت دارد که عبارتند از :

- ۱-میزان حجم تزریقی نانو سورفکتانت به سطح مخزن
- ۲-فشار انتقال نانو سورفکتانت به مخزن
- ۳-زمان تزریق نانو سورفکتانت
- ۴-میزان زمان بسته نگه داشتن مخزن

نتیجه گیری:

پس از وارد کردن نانو سورفکتانت به درون خلل و فرج سنگ مخزن یک زنجیره ای بلند را تشکیل می دهد که در این زنجیره سرهای نانو سورفکتانت ها به نفت متصل میشود و این امر موجب می گردد که این مواد به صورت گستردگی ای بر روی کشش سطحی نفت مخزن اثر گذاشته که باعث تغییر ترشوندگی سنگ مخزن شده و همچنین میزان گرانروی آن را کاهش می دهند . در این حالت نفتی که گرانروی آن در داخل مخزن و چاه



کاهش یافته باشد ، سبک تر شده و بهتر در مسیر خروج از چاه جریان یافته و از سایر مواد موجود در چاه جدا می گردد.

منابع:

- 1- Drummond,C.,Israelachivii,J. ,2004. Fundamental studies of crude oil-surfacewater interactions and its relationship to reserxoir wettability.
- 2-
- 3- Legnes, C., Toulhoat, H., cuiec, L., Villieras, F., Palermo, T.,1998. Wettability Change Related to the Adsorption of orginal Acids on Calcite.
- 4- Buckley, J.S., Liu, Y., 1998. Some mechanism of crude oil/brine/sloid interactions.
- 5- Morrow, N.R., Lim, H.T., ward, j, s., 1986 effect of Crude Oil-Induced Wetability changes on Oil Recovery .
- 6- Kovsek, A.R.,Wong,H., Radke,C.J.,1993. A Pore-Level Scenaric for thr development of mixed Wettability in Oil Reservoirs.
- 7- Standnes, D. C., Austad, T., 2000. Wettability Alteration in Chalk, Preparation of core Material and Oil Properties.
- 8- 16 Al-Hadhami,H. S., Blunt, M. J., 2001. Thermally Induced Wettability Alteration to Improve Oil Recovery in Fracture Reservoir.
- 9- Chen, H. L., Lucas,L. R., Nogaret L. A. D., Yang, H. D., 2001. Laboratory Monitoring of Surfactant Imbibition Using Computerized Tomography.
- 10- Standnes, D. C., Austad, T., 2003. Wettability Alteration in Caebonates Interaction between cationic surfactant and carboxylates as a key factor in wettability alteraction from oil-wet to water-wet conditions.
- 11- Zang, P., Austad, T ., 2006. Wettability and Oil Recovery from Carbonates : Effect to Temperature and Potential Determining Ions, Colloids and Surfaces .
- 12- Gray , H., George, R., Composition and Properties of Drilling and CompletionFliuids.
- 13- 44Alkafeef , S. F.,2001. An Investigation of The Stability of colloidal Asphaltene in Petroleum Reservoirs.
- 14- Jessen, k., Kovsek , A. R., 2005. Increasing CO storage in Oil Recovery .
- 15- Statoil, MarumAsmari Full Field Study , unpublished report , 2003.