

## بررسی میزان بازیافت نفت خام با استفاده از رامنولپید تولید شده از سویه‌های جدا شده از چاه‌های نفت ایران

حمید راشدی<sup>1\*</sup>، علی ایزدی<sup>2</sup>، مهناز مظاهری اسدی<sup>3</sup>، الهام باقی‌زاده<sup>2</sup>، علی راشدی<sup>4</sup>

1- دانشیار دانشکده مهندسی شیمی، پردیس دانشکده‌های فنی، دانشگاه تهران، تهران

2- دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی شیمی، پردیس دانشکده‌های فنی، دانشگاه تهران، تهران.

3- استاد پژوهشکده بیوتکنولوژی، سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران، شهریار، مجتمع عصرانقلاب

4- کارشناسی ارشد مهندسی پلیمر، دانشکده فنی و مهندسی، دانشگاه آزاد اسلامی واحد تهران جنوب، تهران

\* تهران، صندوق پستی 11155-4563

hrashedi@ut.ac.ir

(دریافت مقاله: 94/5/14 پذیرش مقاله: 94/7/15)

**چکیده-** در این مطالعه، توانایی میکروارگانیزم‌های تولید کننده بیوسورفکتانت بررسی شد. نمونه‌ها از چاه‌های نفت بی‌بی، سیری، پایدار و ایلام جمع‌آوری شدند و به پژوهشکده بیوتکنولوژی سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران انتقال یافت. 45 سویه جداسازی و از میان سویه‌های جدا شده بهترین سویه انتخاب و توان تولید با استفاده از شرایط مختلف محیط کشت بررسی شد و بدین منظور از محیط نمک‌های معدنی 3M حاوی گلوکز، ملاس و Lindhard استفاده گردید. در این آزمایش‌ها عوامل مختلف با روش تاگوچی مورد بررسی قرار گرفتند.

بهترین شرایط حاصل برای تولید محصول رامنولپید با محیط حاوی Lindhard در شرایط آزمایشگاهی به میزان 8/8 گرم در لیتر رامنولپید و توانایی امولسیفیکاسیون نفت خام 88 درصد و میزان وزن خشک سلولی 2/2 گرم در لیتر بود، لذا از محیط مورد نظر برای تولید در فرماتور استفاده شد و در این حالت پارامترهای دور همزن، نسبت C/N و میزان هوادهی بهینه شد و بیشترین میزان تولید رامنولپید 14/2 گرم در لیتر با درصد توانایی امولسیفیکاسیون نفت خام 98/2 و وزن خشک سلولی 3/4 گرم در لیتر حاصل گردید. سپس تأثیر بیوسورفکتانت بر افزایش برداشت در ستون ماسه سنگ (Sand Pack) و مغزه (Core Holder) گرفته شده از چاه‌های نفت مورد بررسی قرار گرفت و بیشترین میزان نفت بازیافت شده در ماسه سنگ زمانی که این سیستم اشباع از نفت خام بود، برابر 23/6 درصد و بیشترین میزان نفت بازیافت شده در مغزه زمانی که این سیستم اشباع از نفت خام بود، برابر 42 درصد حاصل شد.

**کلیدواژگان:** بیوسورفکتانت، سودوموناس ائروجینوزا، رامنولپید، ازدیاد برداشت میکروبی، میکروارگانیزم‌های جدا شده از چاه‌های نفت.

**1- مقدمه**

صیانت از مخازن نفتی به منظور افزایش طول عمر آنها، همواره از دغدغه‌های کشورهای دارنده نفت است. سالانه مبالغ زیادی در جهان، صرف بودجه‌های تحقیقاتی بر روی روش‌های ازدیاد برداشت از مخازن نفتی می‌شود و دارندگان این ذخایر می‌کوشند تا با روش‌های جدیدتر کم هزینه‌تر و با کارایی بالاتر از منابع خود بهره ببرند. یکی از راه‌های جدید در افزایش بازده مخازن نفتی، روش میکروبی (MEOR) است که کارشناسان احتمال می‌دهند که در آینده یکی از روش‌های مهم ازدیاد برداشت شود. کاربرد بیوتکنولوژی در عرصه نفت روز به روز گسترش بیشتری می‌یابد. امروزه کارشناسان علوم بیوتکنولوژی در کنار مهندسان نفت می‌کوشند تا بازده تولید از مخازن نفتی را ارتقا بخشند. روش میکروبی روشی مبتنی بر کاربرد میکروب‌های خاص به منظور افزایش تولید نهایی از چاه است.

در مخازن نفتی، کاهش و افت بعضی از فاکتورهای محیطی، از جمله فشار باعث می‌شود تا بازیافت نهایی کم شود. به همین دلیل از روش‌هایی با عنوان "روش‌های ازدیاد برداشت" برای بالا بردن تولید از مخزن نفتی استفاده می‌شود. معمولاً 30 درصد از نفت به‌طور طبیعی از مخزن برداشت می‌شود و 70 درصد باقی‌مانده آن نیازمند بکارگیری برخی دیگر از روش‌های ازدیاد برداشت است که در ادامه تعدادی از این روش‌ها ذکر می‌شوند. روش‌های بهره‌برداری بر اساس نوع نیروهایی که نفت را به سطح زمین بصورت (طبیعی یا مصنوعی) می‌رانند، تقسیم‌بندی می‌شوند. در یک دسته‌بندی ساده می‌توان روش‌های بهره‌برداری از چاه‌های نفت را به سه دسته تقسیم کرد که عبارتند از بازیافت اولیه، ثانویه و ثالثیه [1-4].

بیوسورفکتانت‌ها، ترکیبات فعال سطحی هستند که به وسیله میکروارگانیسم‌های مختلف از جمله برخی باکتری‌ها، مخمرها و قارچ‌ها تولید می‌شوند که یا به سطح

سلول چسبیده یا به خارج از سلول ترشح می‌شوند. به دلیل وجود گروه‌های آبدوست و آبگریز داخل یک مولکول، بیوسورفکتانت‌ها می‌توانند در مرز بین فازهای مایع (مانند نفت/آب) با درجات مختلف قطبی بودن و پیوندهای هیدروژنی قرار گیرند [5-12]. آنها مولکول‌هایی هستند که کشش‌های سطحی و بین دو سطح را در هر دو محلول آبی و مخلوط‌های هیدروکربنی کاهش می‌دهند.

بیوسورفکتانت‌ها از لحاظ تجارتي به دلیل استفاده در صنایع نفت و پتروشیمی، غذایی، داروسازی و پزشکی، آرایشی، کشاورزی، نساجی، کاغذسازی و چرم‌سازی و اهمیت بسیار دارند. به همین علت میکروارگانیسم‌های تولیدکننده این ترکیبات به دلیل داشتن نسبت بالای سطح به حجم (قابلیت پراکندگی در سطح در حجم‌های کوچک) و ظرفیت‌های متنوع بیوستتیک، کاندیدای مناسبی در تحقیق برای گسترش طیف بیوسورفکتانت‌ها می‌باشند. رامنولیپیدها یکی از مهمترین انواع بیوسورفکتانت‌ها هستند که به وسیله باکتری‌هایی مانند سودومناس تولید می‌شوند و در گروه گلیکولیپیدها قرار می‌گیرند که حاوی یک یا دو ملکول رامنوز در اتصال به یک یا دو ملکول بتاهیدروکسی کربوکسیلیک اسید می‌باشند [5-13-15].

**2- مواد و روش‌ها**

برای انجام آزمایش‌های بهینه‌سازی شرایط تولید بیوسورفکتانت رامنولیپید توسط سویه *Pseudomonas aeruginosa* که قبلاً بر روی آن مطالعات سینتیکی انجام پذیرفته است و همچنین از مواد و محیط‌های کشت زیر که از کارخانجات Merck آلمان تهیه شد استفاده شده است [16-20].

**1-2- میکروارگانیسم مورد استفاده**

سویه‌ای که برای تولید رامنولیپید استفاده می‌شود

## 2-5- آزمایش مخازن ماسه‌ای

یکی از معیارهایی که برای بررسی آزمایشگاهی و اندازه‌گیری مناسب بودن بیوسورفکتانت‌ها برای استفاده در فرایند ازدیاد برداشت میکروبی نفت (MEOR) بسیار مفید است و به فراوانی مورد استفاده قرار می‌گیرد، اندازه‌گیری توانایی بیوسورفکتانت در رهاسازی نفت بدام افتاده در لایه‌های ماسه‌سنگ، در داخل مخازن ماسه‌ای است.

ستون مخازن ماسه‌ای، یک ستون پر از دانه‌های ماسه با اندازه مشخص است. جنس ستون معمولاً از شیشه یا فایبر گلاس است. دانه‌های ماسه پس از غربال شدن در اندازه دلخواه، بسته به میزان تخلخل مورد نظر برای ستون - که باید از دانه‌هایی با اندازه متفاوت استفاده کرد - چندین بار با آب و اسید رقیق شستشو می‌شوند. ستون از دانه‌های ماسه پر می‌شود و به مدت 48 ساعت در آن با دمای  $80^{\circ}\text{C}$  قرار داده می‌شود تا کاملاً خشک شود [23-27]. در این مطالعه ستون مخازن ماسه‌ای با مشخصات جدول 1 تهیه و مورد استفاده قرار گرفت:

| جدول 1 مشخصات ستون Sand pack |                                 |
|------------------------------|---------------------------------|
| 350                          | حجم سندپک (ml)                  |
| 45                           | اندازه ذرات ماسه (mesh)         |
| 35                           | Porosity(%)                     |
| 122.5                        | Pore volume(ml)                 |
| 0.97                         | دانسیته نفت خام (g/ml)          |
| 406                          | ویسکوزیته نفت خام (ccP at 250C) |
| 33-35                        | Residual oil (% of total)       |
| 60                           | دبی (ml/h)                      |

## 2-6- آماده‌سازی مخازن ماسه‌ای

همان‌طور که ذکر شد برای پرکردن ستون از ذرات ماسه اسیدشویی شده استفاده شد. ذرات ماسه ابتدا از یک غربال با یک اندازه پایین‌تر از اندازه مورد نظر (Mesh=

*Pseudomonas aeruginosa* است. این باکتری از چاه‌های نفت ایلام و سیری جداسازی شده است

## 2-2- محیط‌های کشت مورد استفاده

به منظور بررسی تأثیر منبع کربن روغن ذرت بر میزان تولید رامنولیپید از محیط Lindhard استفاده شد [21].

5 میلی‌لیتر از محلول حاوی عناصر جزئی پس از استریل کردن به محیط پایه نمک‌های معدنی اضافه شد. مقدار مورد نیاز از روغن ذرت به همراه آب به مدت 15 دقیقه در دمای  $121^{\circ}\text{C}$  اتوکلاو گردید. پس از سرد شدن، نمک‌های معدنی استریل به محلول روغن ذرت در آب اضافه شد.

در محیط Lindhard تغییر یافته، مقدار ذکر شده برای عناصر جزئی پس از استریل کردن به محیط پایه نمک‌های معدنی اضافه شد.

## 2-3- مقایسه میزان تولید را منولیپید در محیط‌های کشت lindhard

این آزمایش به منظور انتخاب محیط بهینه برای تولید رامنولیپید انجام شد که نتایج آن در بخش نتایج بررسی شده‌اند. به منظور بررسی میزان تولید، رامنولیپید از روش‌های ذیل جداسازی و ماده حاصل ارزیابی گردید.

## 2-4- سانتریفوژ کردن

این عمل پس از اتمام زمان گرمخانه‌گذاری انجام می‌شود که به منظور جداسازی باکتری‌ها از محیط، محیط کشت با دور 12000rpm به مدت 10 دقیقه در دمای  $4^{\circ}\text{C}$  درجه سانتی‌گراد سانتریفوژ شد. سپس مایع رویی جدا شده و برای انجام آزمایش‌های بعدی به منظور سنجش میزان تولید رامنولیپید مورد استفاده قرار گرفت [۲۲، ۶]. رسوب بدست آمده به مدت 5-7 ساعت در درجه حرارت  $90^{\circ}\text{C}$  درجه سانتی‌گراد خشک شده، سپس توزین گردید.

از فرمول زیر محاسبه گردید:

$$\text{Residual Oil} = \text{Total Injected Oil} - \text{water Flooding Oil Released}$$

## 2-7- توسعه منحنی غیر اشباع مویی برای درون ماسه

### سنگها

عدد مویی (Capillary number) با افزایش در نیروهای ماندی یا کاهش در نیروهای سطحی (Inter facial)، افزایش می‌یابد. افزایش در عدد مویی، نفت اشباع باقی مانده درون سنگها را کاهش و بازیافت نفت باقی مانده را افزایش می‌دهد [28].

عدد مویی بصورت ریاضی به این صورت تعریف می‌شود:

$$N_{cp} = V\alpha/\sigma$$

که در آن  $N_{cp}$  عدد مویی،  $V$  ویسکوزیته در میان محیط متخلخل ( $\text{cm/sec}$ )،  $Q/A\phi$

$\alpha$  ویسکوزیته سیال جانشین شده (محلول نمک)،  $cp$  و  $\sigma$  کشش سطحی بین نفت و آب،  $\text{dynes/cm}$  است.

$Q$  دبی،  $\text{waterflooding}$ ،  $A$  سطح cross-sectional برای مغزه و  $\phi$  تخلخل مغزه (Core) می‌باشد.

مغزه‌ها در آن با دمای  $60^\circ\text{C}$  به مدت 4 روز خشک می‌شوند. سپس وزن شده و طول قطر آنها اندازه‌گیری می‌شود. مغزه را به منظور برطرف کردن هوای درون آنها زیر خلاء به مدت 24 ساعت قرار داده، سپس با  $5\% \text{ deaerated}$  محلول نمک کلرید سدیم اشباع شده و سپس برای رسیدن به آب اشباع ذاتی توسط نفت خام شستشو می‌شود. در فاز شستشو (water flooding)، محلول نمک  $5\% \text{ NaCl}$  یا دبی  $2.5 \text{ ml/h}$  تا رسیدن به نفت اشباع باقی مانده (بطور مثال تا وقتی که نفتی از مغزه بازیافت شود)، تزریق می‌شود. سپس دبی محلول نمک تزریقی دو برابر شده ( $5.1 \text{ ml/h}$ ) و مغزه دوباره برای رسیدن به نفت اشباع باقی مانده شستشو می‌شود. دو برابر کردن دبی جریان تا وقتی ادامه می‌یابد که دبی جریان

(40) عبور داده شدند تا تمام ذرات ریزتر ماسه جدا گردیده و دور ریخته شوند. ذرات ماسه باقیمانده در این غربال از غربال با اندازه مورد نظر ( $\text{Mesh} = 45$ ) عبور داده شدند. ذرات ماسه‌ای که از این غربال عبور می‌کنند، اندازه دلخواه دارند.

## 2-6-1- اندازه‌گیری میزان تخلخل ستون تهیه شده

پس از تهیه ستونی که از ذرات ماسه با اندازه مناسب پر شده، نوبت به اندازه‌گیری میزان تخلخل ستون تهیه شده می‌رسد. ابتدا ستون به مدت 48 ساعت در آن با دمای  $80^\circ\text{C}$  قرار داده می‌شود تا کاملاً خشک شود. ستون با آب مقطر اشباع گردید. حجم آب مقطر مورد نیاز برای اشباع نمودن ستون برابر با حجم منافذ بین ذرات آن است که به عنوان Pore size در نظر گرفته می‌شوند و تخلخل ستون با استفاده از فرمول زیر محاسبه می‌شود:

$$\text{تخلخل} = \frac{V_p(\text{حجم منافذ})}{V_t(\text{حجم کل منافذ})} \times 100$$

## 2-6-2- اشباع ستون با نفت خام و اندازه‌گیری میزان نفت باقیمانده در ستون

ستون تهیه شده به مدت 48 ساعت در دمای  $80^\circ\text{C}$  قرار داده شد تا کاملاً خشک شود. با ایجاد مکش از یک انتها و قراردادن انتهای دیگر در درون نفت خام ستون از نفت خام اشباع گردید. نفت خام استفاده شده، نفت خام سیری بود. میزان  $122/5$  میلی‌لیتر آب مقطر، برابر با یک حجم حفره، به درون ستون اشباع از نفت تزریق و مقدار نفت خارج شده به همراه آن اندازه‌گیری شد. تزریق دفعات متوالی آب مقطر هم حجم با حجم حفره آنقدر ادامه داده شد تا میزان نفت خروجی در اثر تزریق آب به کمتر از  $1\%$  برسد.

نفت باقیمانده در بین منافذ و لایه‌های ستون ماسه با استفاده

اشباع موئی به وسیله اندازه‌گیری اشباعیت‌های نفت در دبی‌های مختلف، تهیه شد.

### 3-1- تأثیر بیوسورفکتانت بر افزایش برداشت بهترین

#### سویه

در این تحقیق جریان عبوری بیوسورفکتانت در دستگاه مخازن ماسه‌ای مورد بررسی قرار گرفت. نتایج حاصل بیانگر این است که مقدار نفت بازیافت شده هنگامی که بیوسورفکتانت به تنهایی یا با افزودن  $1.7 \text{ g/L}$  از بیوسورفکتانت استفاده شد خیلی کم بوده و مشابه با نتایج کنترل انجام گرفته توسط  $5\% \text{ NaCl}$  می‌باشد (جدول 3). هنگامی که غلظت مورد استفاده بیوسورفکتانت برابر  $\text{g/L}$  1.7 یا کمتر باشد توده نفت قابل مشاهده‌ای شکل نمی‌گیرد.

### 3-2- آزمایش مغزه

در این تحقیق جریان عبوری بیوسورفکتانت در دستگاه مغزه مورد بررسی قرار گرفت. در این آزمایش پارامترهای مختلف با توجه به غلظت بیوسورفکتانت، دبی و مدت تزریق مورد بررسی قرار گرفت و درصد بازیافت نفت باقی‌مانده اندازه‌گیری شد (جدول 4).

محلول نمک به مقدار بیشینه  $576 \text{ ml/h}$  برسد. مقدار نفت بازیافت شده در هر دبی اندازه‌گیری شده و نفت اشباع باقی‌مانده تعیین می‌شود. مشخصات پتروفیزیکی مغزه در جدول 2 آورده شده است.

### 3- نتایج

در این مطالعه هدف بررسی میزان بازیافت نفت خام با استفاده از رامنولیپید تولید شده از سویه‌های جدا شده از چاه‌های نفت ایران است. بدین منظور لازم است تا با استفاده از رامنولیپید تولید شده از سویه *Pseudomonas aeruginosa* جداسازی شده از چاه‌های نفت ایلام و سیری - که بهینه شرایط تولید آن مورد مطالعه قرار گرفته است [29-32] - منحنی غیراشباع آن برای شرایط مخازن ماسه‌ای و شرایط آن در حالت مخازن سنگی مورد بررسی قرار گیرد. در این مطالعه شرایط مورد نظر در این حالت‌ها که دو مدل متداول در چاه‌های نفتی ایران هستند، مورد بررسی و مطالعه قرار گرفته است که نتایج بدست آمده در ذیل حکایت از افزایش راندمان نفت جداسازی شده با استفاده از شرایط فوق را برای چاه‌های نفتی مورد مطالعه ارائه می‌نماید. همچنین برای تشخیص اینکه آیا بازیافت‌های نفت باقی‌مانده توسط تزریق بیوسورفکتانت وابسته به فرایند شستشوی مغزه می‌باشند یا نه، منحنی غیر

جدول 2 مشخصات پتروفیزیکی مغزه

| core | تخلخل (%) | حجم تخلخل (ml) | نفوذپذیری مطلق (میلی داریسی) (md) | طول (cm)  | قطر (cm) | درصد اشباع اولیه نفت (%) | حجم کل (ml) |
|------|-----------|----------------|-----------------------------------|-----------|----------|--------------------------|-------------|
| 3    | 12/24     | 150/6          | 285                               | 31<br>9/5 | 6/6      | 100                      | 1368/5      |
| H    | 11/5      | 152/6          | 285                               | 35<br>5   | 6/6      | 100                      | 1368/5      |
| X3   | 22/89     | 300            | 295                               | 40        | 6/6      | 100                      | 1368/5      |
| Xt   | 21/8      | 289/8          | 295                               | 40        | 6/6      | 100                      | 1368/5      |
| Z    | 18/9      | 242/5          | 290                               | 30<br>10  | 6/6      | 100                      | 1368/5      |

**جدول 3** بازیافت نفت با غلظت‌های مختلف بیوسورفکتانت

| نمونه سیال تزریقی | غلظت بیوسورفکتانت (mg /L) | حجم تزریقی بیوسورفکتانت (ml) | نفت اشباع باقی مانده (%) | حجم نفت بازیافت شده (ml) | درصد نفت باقی مانده بازیافت شده |
|-------------------|---------------------------|------------------------------|--------------------------|--------------------------|---------------------------------|
| 5%NaCl            | 0                         | 200                          | 20                       | 0/2                      | 1/3                             |
| 2.5%NaCl          | 0                         | 150                          | 8/4                      | ND                       | ND                              |
|                   | 0                         | 200                          | 25                       | 0/2                      | <0/1                            |
|                   | 0/1                       | 100                          | 13                       | 0/1                      | 1/1                             |
|                   | 1/75                      | 100                          | 16                       | 0/4                      | 2/2                             |
|                   | 3                         | 100                          | 17                       | 0/4                      | 2/3                             |
|                   | 1/7                       | 200                          | 27                       | 0/4                      | 1/6                             |
| بیوسورفکتانت      | 12/3                      | 200                          | 22                       | 0/9                      | 4/9                             |
|                   | 12/3                      | 60                           | 13                       | 2/6                      | 23/6                            |

**جدول 4** خلاصه‌ای از اطلاعات بازیافت نفت در غلظت‌های بالاتر و پایین‌تر از غلظت نقطه بحرانی.

| Core (x1) | غلظت بیوسورفکتانت (mg/L) (x2) | دبی بیوسورفکتانت تزریقی (ml/h) (x3) | مدت تزریق (x4) (min) | درصد بازیافت نفت باقی مانده (%) (Y0) |
|-----------|-------------------------------|-------------------------------------|----------------------|--------------------------------------|
| 3         | 39                            | 2/5                                 | 1550                 | 36/7                                 |
| 3         | 20                            | 5/14                                | 2630                 | 27/8                                 |
| 3         | 5/5                           | 10                                  | 3182                 | 13/3                                 |
| H         | 39                            | 5/14                                | 2630                 | 27/8                                 |
| H         | 20                            | 10                                  | 3182                 | 17/8                                 |
| H         | 5/5                           | 2/5                                 | 1550                 | 11/4                                 |
| X3        | 39                            | 10                                  | 3182                 | 48                                   |
| X3        | 20                            | 2/5                                 | 1550                 | 28                                   |
| X3        | 5/5                           | 5/14                                | 2630                 | 13/6                                 |
| Xt        | 39                            | 2/5                                 | 1550                 | 42                                   |
| Xt        | 20                            | 5/14                                | 2630                 | 38                                   |
| Xt        | 5/5                           | 10                                  | 3182                 | 18/8                                 |
| Z         | 39                            | 5/14                                | 2630                 | 64                                   |
| Z         | 20                            | 10                                  | 3182                 | 26                                   |
| Z         | 5/5                           | 2/5                                 | 1550                 | 18/9                                 |

ریاضی ذیل برای این آزمایش با استفاده از تأثیرات هر

پس از بدست آمدن اطلاعات اولیه از آزمایشگاه مدل

**3-3- غیر اشباع مویی Capillary desaturation**

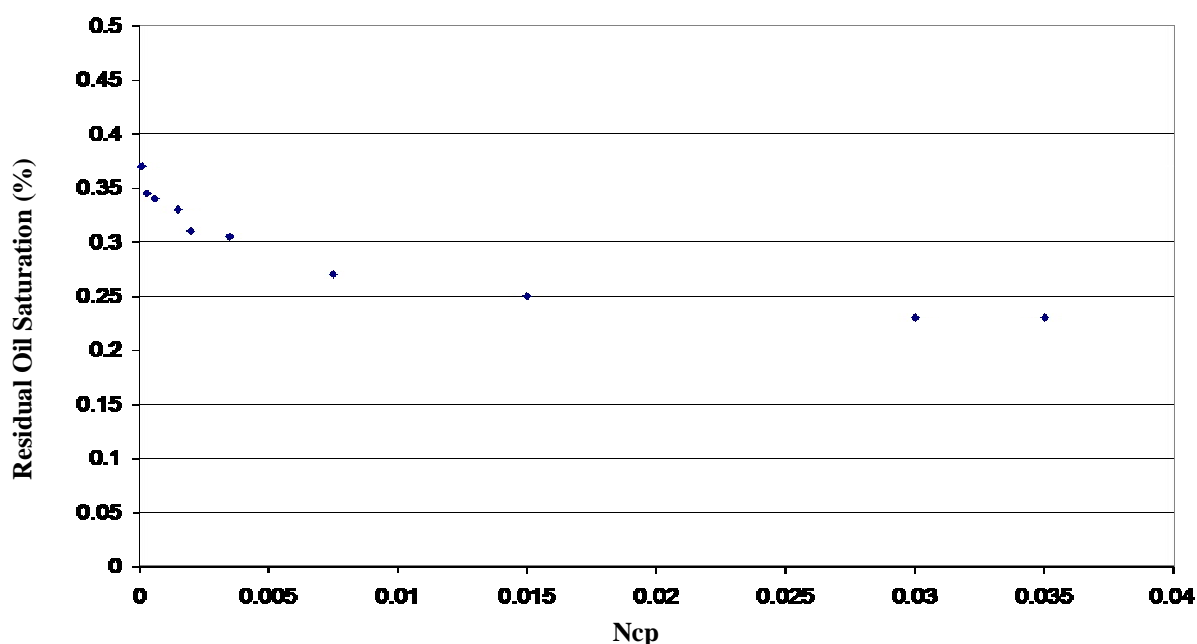
اشباعیت‌های باقی‌مانده و عددهای موئی که توسط دبی‌های جریان بدست آمده، در جدول 5 نشان داده شده و ارتباط آنها در شکل 1 آمده است.

یک از پارامترها بر روی یکدیگر بصورت ذیل در نظر گرفته شد:

$$\ln Y_0 = \ln a + c \ln X_1 + d \ln X_2 + e \ln X_3 + f \ln X_4$$

پس از حل این مدل، مفروضات زیر در نظر گرفته می‌شوند:

$$\ln Y_0 = 1.3188 + 0.2373 \ln X_1 + 0.5190 \ln X_2 - 0.0463 \ln X_3 + 0.0419 \ln X_4 \quad (11)$$



شکل 1 منحنی غیر اشباع مویی ماسه سنگ توسط اندازه‌گیری اشباعیت نفت خام در دبی‌های مختلف

جدول 5 اشباعیت نفت باقی‌مانده و عدد موئی با افزایش دبی‌های جریان

| Qw (cc/hr) | Wf(%)  | Ncp                   |
|------------|--------|-----------------------|
| 2/5        | 0/3667 | $1/51 \times 10^{-5}$ |
| 5          | 0/3458 | $3/02 \times 10^{-5}$ |
| 10/5       | 0/3396 | $6/34 \times 10^{-5}$ |
| 20/53      | 0/3292 | $1/24 \times 10^{-4}$ |
| 30/86      | 0/3104 | $1/86 \times 10^{-4}$ |
| 61         | 0/3021 | $3/68 \times 10^{-4}$ |
| 123/4      | 0/2688 | $7/45 \times 10^{-4}$ |
| 246/9      | 0/2479 | $1/49 \times 10^{-3}$ |
| 493/1      | 0/225  | $2/98 \times 10^{-3}$ |
| 576        | 0/225  | $3/48 \times 10^{-3}$ |

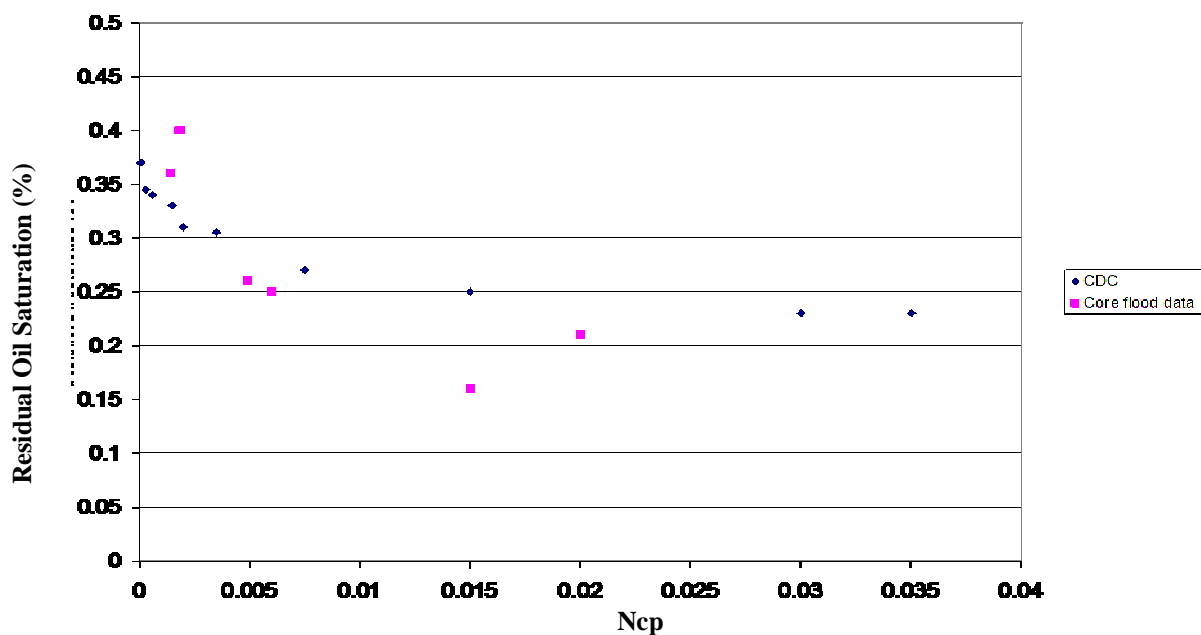
## 4- نتیجه گیری

در این مطالعه، توان میکروارگانیزم‌هایی که قبلاً از چاه‌های نفت جداسازی شده بود، برای تولید بیوسورفکتانت مورد بررسی قرار گرفت. نمونه‌ها از چاه‌های نفت بی‌بی، سیری، پایدار و ایلام جمع‌آوری شدند و به پژوهشکده بیوتکنولوژی سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران انتقال و 45 سویه با همکاری گروه MEOR در پژوهشکده بیوتکنولوژی سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران جداسازی و بهترین سویه پس از انجام تست‌های لازم و گزینش نهایی انتخاب شد.

سویه مورد نظر پس از بهینه‌سازی در مقیاس نیمه صنعتی در محیط lindhard بیشینه میزان تولید را داشته و پس از بدست آمدن این نتایج تأثیر بیوسورفکتانت بر افزایش برداشت در ستون ماسه سنگ و مغزه گرفته شده از چاه‌های نفت مورد بررسی قرار گرفت. با توجه به اینکه با استفاده از روش آماری تاگوچی می‌وان ضمن انجام کمترین آزمایش شرایط را به منظور بهینه‌سازی بررسی کرد، از این روش آماری استفاده شده است. بیشترین

میزان درصد نفت باقی‌مانده بازیافت شده در ماسه سنگ 23/6 و در مغزه 42 درصد حاصل شد. با توجه به نتایج بدست آمده از شکل 2، این‌گونه می‌توان تحلیل کرد که شکل 2 مانند شکل 1 است ولی اشباعیت‌های نفت باقی‌مانده برای تعدادی از core‌های ماسه سنگ‌هایی که در آزمایش‌های شستشوی بیوسورفکتانت استفاده شده‌اند را نیز شامل می‌شود.

پسماند فرایند به تله انداختن نفت باعث افزایش نیروی ماندی نیازمند برای جابجایی نفت از منفذ به سیستم‌های برگشت ناپذیر، که عدد مویی بطور پله‌ای در آن افزایش می‌یابد و یا سیستمی که عدد مویی در آن بطور مرتب تغییر می‌کند، در سیستم برگشت‌پذیر عدد مویی ثابت می‌ماند [14]. چون انتظار می‌رود که فرایند بیوسورفکتانت در مواردی که تحمل شستشو (water-flooding) را تا رسیدن به نزدیکی اشباعیت‌های نفت باقی‌مانده داشته باشند، بکار رود، فرایند برگشت ناپذیر بیشتر بیانگر نیازهای عدد مویی برای جانشینی بیوسورفکتانت به جای نفت باقی‌مانده می‌باشد.



شکل 2 مقایسه اطلاعات مغزه با منحنی غیر اشباع مویی توسط اندازه‌گیری اشباعیت نفت خام در دبی‌های مختلف

در این نمودار ■ نشانگر نتایج در دستگاه مغزه، ■ نشانگر اطلاعات در دستگاه مخازن ماسه‌ای است.



- R., Juwarkar, A., & Khanna, P. (1996). Kinetics of biosurfactant production by *Pseudomonas aeruginosa* strain BS2 from industrial wastes. *Biotechnology Letters*, 18(3), 263-268.
- [7] Bai, G., Brusseau, M. L., & Miller, R. M. (1997). Influence of a Rhamnolipid Biosurfactant on the Transport of Bacteria through a Sandy Soil. *Applied and environmental microbiology*, 63(5), 1866-1873.
- [8] Desai, J. D., & Banat, I. M. (1997). Microbial production of surfactants and their commercial potential. *Microbiology and Molecular biology reviews*, 61(1), 47-64.
- [9] Rothfield, L., & Romeo, D. (1971). Role of lipids in the biosynthesis of the bacterial cell envelope. *Bacteriological reviews*, 35(1), 10-14.
- [10] Cameotra, S. S., & Makkar, R. S. (1998). Synthesis of biosurfactants in extreme conditions. *Applied Microbiology and Biotechnology*, 50(5), 520-529.
- [11] Daniel, H. J., Otto, R. T., Reuss, M., & Syltatk, C. (1998). Sophorolipid production with high yields on whey concentrate and rapeseed oil without consumption of lactose. *Biotechnology Letters*, 20(8), 805-807.
- [12] Desai, J. D., & Banat, I. M. (1997). Microbial production of surfactants and their commercial potential. *Microbiology and Molecular biology reviews*, 61(1), 47-64.
- [13] Leive, L., Shovlin, V. K., & Mergenhagen, S. E. (1968). Physical, chemical, and immunological properties of lipopolysaccharide released from *Escherichia coli* by ethylenediaminetetraacetate. *Journal of Biological Chemistry*, 243(24), 6384-6391.
- [14] Cooper, D. G., & Paddock, D. A. (1984). Production of a biosurfactant from *Torulopsis bombicola*. *Applied and environmental microbiology*, 47(1), 173-176.
- [15] Daniel, H. J., Reuss, M., & Syltatk, C. (1998). Production of sophorolipids in high concentration from deproteinized whey and rapeseed oil in a two stage fed batch process using *Candida bombicola* ATCC 22214 and *Cryptococcus curvatus* ATCC 20509. *Biotechnology Letters*, 20(12), 1153-1156.
- [16] Rashedi, hamid, (2010). "Modeling and optimization of main factors in rhamnolipid production process by *Pseudomonas Aeruginosa* HR." *Annals of Microbiology* 4, no. 7: 110-120.
- [17] Onwosi, C. O., & Odibo, F. J. C. (2013). Use of response surface design in the optimization of starter cultures for enhanced rhamnolipid

مقایسه بین اشباعیت‌های نفت باقی مانده coreها که برای تزریق بیوسورفکتانت بکار می‌رود در منحنی غیر اشباع مویی نشان می‌دهد که در بعضی موارد میزان اشباعیت‌های نفت باقی مانده بیشتر و در بعضی کمتر بدست آمد. بنابراین مدل تجربی بیانگر موقعیت‌های مورد انتظار است و هنگامی که عدد مویی در اشباعیت داده شده نفت باقی مانده برای یک مغزه خالص شستشو شده کمتر از میزان آن روی منحنی غیر اشباع مویی در همان اشباعیت نفت باقی مانده باشد، نشان دهنده فایده بازیافت ثالثیه و جانیشینی فرایند برگشت ناپذیر می‌باشد و عدد مویی مورد نیاز برای متحرک کردن نفت بیشتر از مقدار مورد نیاز برای فرایند برگشت پذیر می‌باشد.

در مقایسه این تحقیق با نتایج بدست آمده توسط سایر محققان واضح است که میزان بازیافت در این حالت نسبت به روش‌های شیمیایی به میزان قابل توجهی افزایش داشته است البته در روش‌های بیولوژیک بازدهی بالای سویه تولید کننده بیوسورفکتانت موجبات این راندمان را فراهم نموده است [33-35].

## 5- منابع

- [1] ادیب فر پ، (1375)، میکروبی‌شناسی پزشکی، انتشارات دانشگاه تهران، 587-588.
- [2] رستم‌زما م، (1379)، بررسی تولید بیوسورفکتانت، پایان نامه کارشناسی ارشد، دانشگاه تهران، 20-35.
- [3] Feinberg, J. G., & Smith, I. (1972). Paper and thin layer chromatography & electrophoresis (Vol. 128). Longman Publishing Group, pp 85-95.
- [4] Ochoa-Loza, F. J., Artiola, J. F., & Maier, R. M. (2001). Stability constants for the complexation of various metals with a rhamnolipid biosurfactant. *Journal of environmental quality*, 30(2), 479-485.
- [5] Arino, S., Marchal, R., & Vandecasteele, J. P. (1996). Identification and production of a rhamnolipid biosurfactant by a *Pseudomonas* species. *Applied Microbiology and Biotechnology*, 45(1-2), 162-168.
- [6] Babu, P. S., Vaidya, A. N., Bal, A. S., Kapur,

- by *Pseudomonas aeruginosa* is inhibited by H<sub>2</sub>S but resumes in a co-culture with *P. stutzeri*: applications for microbial enhanced oil recovery. *Biotechnology letters*, 1-6.
- [28] Deziel, E., Paquette, G., Villemur, R., Lepine, F., & Bisailon, J. (1996). Biosurfactant production by a soil pseudomonas strain growing on polycyclic aromatic hydrocarbons. *Applied and environmental microbiology*, 62(6), 1908-1912.
- [29] Mazaheri Assadi, M., Rashedi, H., Bonakdarpour, B., & Jamshidi, E. (2006). *Pseudomonas aeruginosa* biosurfactant production in culture with glucose as carbon source. *Chemical and biochemical engineering quarterly*, 20(1), 99-106.
- [30] Rashedi, H., Amoabediny, G., Eskandari, S., Chamanrokh, P., & Ziaie-Shirkolaee, Y. (2008). Application of a commercial lipase enzyme on biobleaching of kraft bagasse pulp. *Cellulose Chemistry and Technology*, 42(7-8), 397-402.
- [31] Rashedi, H., Jamshidi, E., Assadi, M. M., & Bonakdarpour, B. (2005). Isolation and production of biosurfactant from *Pseudomonas aeruginosa* isolated from Iranian southern wells oil.
- [32] Eskandari, S., Rashedi, H., Ziaie-Shirkolaee, Y., Mazaheri-Assadi, M., Jamshidi, E., & Bonakdarpour, B. (2009). Evaluation of oil recovery by rhamnolipid produced with isolated strain from Iranian oil wells. *Annals of microbiology*, 59(3), 573-577.
- [33] Rashedi, H., Assadi, M. M., Bonakdarpour, B., & Jamshidi, E. (2005). Environmental importance of rhamnolipid production from molasses as a carbon source. *International Journal of Environmental Science & Technology*, 2(1), 59-62.
- [34] Jokari, S., Rashedi, H., Amoabediny, G., Naghizadeh Dilmaghani, S., & Mazaheri Assadi, M. (2013). Optimization of Surfactin Production by *Bacillus subtilis* ATCC 6633 in a Miniaturized Bioreactor. *International Journal of Environmental Research*, 7(4), 851-858.
- [35] Cirigliano, M. C., & Carman, G. M. (1984). Isolation of a bioemulsifier from *Candida lipolytica*. *Applied and Environmental Microbiology*, 48(4), 747-750.
- production by *Pseudomonas nitroreducens*. *African Journal of Biotechnology*, 12(19), 2611-2617.
- [18] Santa Anna, L. M., Sebastian, G. V., Menezes, E. P., Alves, T. L. M., Santos, A. S., Pereira Jr, N., & Freire, D. M. G. (2002). Production of biosurfactants from *Pseudomonas aeruginosa* PA 1 isolated in oil environments. *Brazilian Journal of Chemical Engineering*, 19(2), 159-166.
- [19] Rashedi, H., Assadi, M. M., Jamshidi, E., & Bonakdarpour, B. (2006). Production of rhamnolipids by *Pseudomonas aeruginosa* growing on carbon sources. *International Journal of Environmental Science & Technology*, 3(3), 297-303.
- [20] Rashedi, H., Mazaheri Assadi, M., Jamshidi, E., & Bonakdarpour, B. (2006). Optimization of the production of biosurfactant by *Pseudomonas aeruginosa* HR Isolated from an Iranian southern oil well. *Iran. J. Chem. Chem. Eng. Vol*, 25(1).
- [21] سجادی، ا. (1366). ملاس و موارد مصرف آن. انتشارات موج، 115-100.
- [22] Espuny, M. J., Andres, C., Mercade, M. E., Robert, M., Manresa, M. A., & Guinea, J. (1991). R-bodies in *Pseudomonas aeruginosa* strain 44T1. *Antonie van Leeuwenhoek*, 60(2), 83-86.
- [23] Dubois, M., Gilles, K. A., Hamilton, J. K., Rebers, P., & Smith, F. (1956). Colorimetric method for determination of sugars and related substances. *Analytical chemistry*, 28(3), 350-356.
- [24] Ochoa-Loza, F. J., Artiola, J. F., & Maier, R. M. (2001). Stability constants for the complexation of various metals with a rhamnolipid biosurfactant. *Journal of environmental quality*, 30(2), 479-485.
- [25] Maier, R. M., & Soberon-Chavez, G. (2000). *Pseudomonas aeruginosa* rhamnolipids: biosynthesis and potential applications. *Applied Microbiology and Biotechnology*, 54(5), 625-633.
- [26] Amani, H. (2015). Study of enhanced oil recovery by rhamnolipids in a homogeneous 2D micromodel. *Journal of Petroleum Science and Engineering*, (128), 212-219.
- [27] Zhao, F., Ma, F., Shi, R., Zhang, J., Han, S., & Zhang, Y. (2015). Production of rhamnolipids