

[Type text]

بررسی عملکرد میکروارگانیسم ها جهت تولید بیوسورفکتانت و تعیین شرایط بهینه تولید آن در مقیاس آزمایشگاهی به منظور استفاده در فرآیند ازدیاد برداشت نفت

علی حسینی^(۱) - سید عطاء الله سید^(۲) - محمدامین غلامزاده^(۳)

^(۱) دانشگاه آزاد اسلامی واحد گچساران - گروه مهندسی نفت - گچساران - ایران

^(۲) دانشگاه آزاد اسلامی واحد امیدیه - گروه مهندسی نفت - امیدیه - ایران

^(۳) عهده دار مکاتبات(aa199049@yahoo.com)

چکیده

یکی از روش‌های ازدیاد برداشت نفت روش میکروبی است چندین مکانیسم برای این فرآیند پیشنهاد شده است که شامل مکانیسم‌های تولید گاز، تولید اسید، تولید بیوسورفکتانت، تولید بیوپلیمر و انسداد انتخابی است. یکی از مهمترین مکانیسم‌ها تولید بیوسورفکتانت می‌باشد. در این مقاله از گونه‌ی *Bacillus subtilis* که از خاک‌های آلووده نفتی ایران جدا شده است به تولید بیوسورفکتانت پرداخته شده است. شرایط تولید آن بهینه می‌شود و تاثیر حامل‌های جامد روی تولید بیومس و محصول بررسی گردید و در نهایت تأثیر مقادیر مختلف پر شدن محیط کشت در یک ارلن ۵۰۰ سی سی بررسی گردید. همچنین مشاهده گردید که افزودن مقدار کمی کربن اکتیو سبب افزایش قابل توجه بیومس و محصول شده افزایش تولید به خاطر تحريك رشد سلولی به خاطر حضور حامل کربن اکتیو تلقی شد. نرخ مناسب همزدن ۲۵۰ به دست آمده و کاهش کشش سطحی آب از ۷۲ به ۲۵ رسید.

کلمات کلیدی: Biosurfactant, Surfactin, Carbonactivated, Biomass, Emulsifier



مجموعه مقالات سومین کنفرانس ملی مهندسی مخازن هیدرورکربوری و صنایع بالادستی

تهران، ۲۹ خرداد ماه ۱۳۹۳ مجری: هم اندیشان انرژی کیمیا

www.Reservoir.ir

تلفن: ۰۲۱ - ۸۸۶۷۱۶۷۶

۱- مقدمه:

بیوتکنولوژی صنعتی با توجه به پیشرفت‌های حاصله در سیستم‌های پیچیده بیولوژیکی و نیاز روزافزون به محصولات حاصل از فرآیندهای تخمیری در اقتصاد، بسیار قابل توجه می‌باشد. از حدود شصت سال پیش به میکرواورگانیسم‌ها برای بهبود شرایط تولید نفت توجه بیشتری شده است. در دهه ۱۹۴۰ نخستین بار زوبل (Claude Zobell) نشان داد که باکتری‌های بی‌هواری احیاء کننده نفت سولفات میتوانند سبب آزاد شدن قیر نفت از ماسه‌های نفتی شوند. باید توجه کرد که افزایش بازده تولید با روش میکروبی برای تمام مخازن امکان پذیر نیست. شوری بالا (بیش از ۱۲٪)، دمای بالا (بیش از 50°C) و نفوذپذیری بسیار اندک شرایطی هستند که کاربرد ازدیاد برداشت میکروبی را دشوار میکنند [۴]. بدیهی است که انتخاب میکرواورگانیسم، نحوه تغذیه آن، دوره افزودن مواد غذایی و اکسیژن و...، به عمق چاه، نوع نفت، مقدار آب و ساختار زمین شناسی مخزن بستگی دارد. تیمار چاه با فرستادن میکرواورگانیسم‌های ویژه به درون مخزن است، گاهی برای تقویت میکرواورگانیسم‌ها و تسريع حصول نتیجه، مواد مغذی (نمکهای معدنی مثل نمکهای فسفر و نیتروژن و یا ترکیبات آلی مانند ملاس) نیز به چاه تزریق می‌شوند. گاهی هدف پژوهه فعال کردن میکروفلور طبیعی منطقه به کمک تزریق مواد مغذی است و باکتری اضافی تزریق نمی‌شوند [۳].

۲- مواد و روشها:

گونه‌ی باسیلوس سابتیلس از خاکهای سطحی یک منطقه فعال کشاورزی و نیز خاک آلوده به مواد نفتی جدا گردید. یک لوپ از باکتری فوق را به یک ارلن ۲۵۰ سی سی که حاوی نوترینت براث به مقدار ۱۵۰ سی سی می‌باشد منتقل نموده و به مدت ۲۴ ساعت در 150 rpm و دمای 37°C درجه سانتیگراد گرم‌گذاری شد. سپس به مقدار ۲۰ سی از نوتریت براث حاوی گونه فوق به ۲۵۰ سی سی محیط کشت اصلی که درون یک ارلن ۵۰۰ سی سی قرار دارد اضافه می‌کنیم و سپس آن را در شیکرانکوباتور قرار می‌دهیم. اجزای محیط کشت اصلی بیوسورفکتانت به شرح زیر است. تمامی ترکیبات از شرکت X خریداری شده است.

جدول ۱: اجزای محیط کشت تولید بیوسورفکتانت (E-medium)

محلول A:

نام ترکیب	میزان مصرف (گرم در لیتر)
KH_4PO_4	۲/۷
K_4HPO_4	۱۳/۹
Sucrose	۱۰
NaCl	۵۰
Yeast extract	۰/۵
NaN_3	۱

 محلول برابر $6/9$ تنظیم می‌شود

محلول B:

نام ترکیب	میزان مصرف (گرم در لیتر)
Mg SO_4	۲۵

محلول C:

نام ترکیب	میزان مصرف (گرم در لیتر)
-----------	--------------------------



$(NH_4)_2SO_4$	۱۰۰
----------------	-----

محلول D

نام ترکیب	میزان مصرف (گرم در لیتر)
EDTA	۰/۵
$MnSO_4 \cdot H_2O$	۳
NaCl	۱
$CaCl_2 \cdot 2H_2O$	۰/۱
$ZnSO_4 \cdot 7H_2O$	۰/۱
$FeSO_4 \cdot 7H_2O$	۰/۱
$CuSO_4 \cdot 5H_2O$	۰/۰۱
$AlK(SO_4)_2$	۰/۰۱
$Na_2MoO_4 \cdot 2H_2O$	۰/۰۱
Boric acid	۰/۰۱
Na_2SeO_4	۰/۰۰۵
$NiCl_2 \cdot 6H_2O$	۰/۰۰۳

برای تهیه محیط کشت محلولهای A و B و C به صورت جداگانه اتوکلاو می شوند و محلول D از طریق فیلتراسیون استریل می شود و در شرایط استریل ۱۰ میلی لیتر از محلولهای B و C و D به یک لیتر از محیط A افزوده می شود.

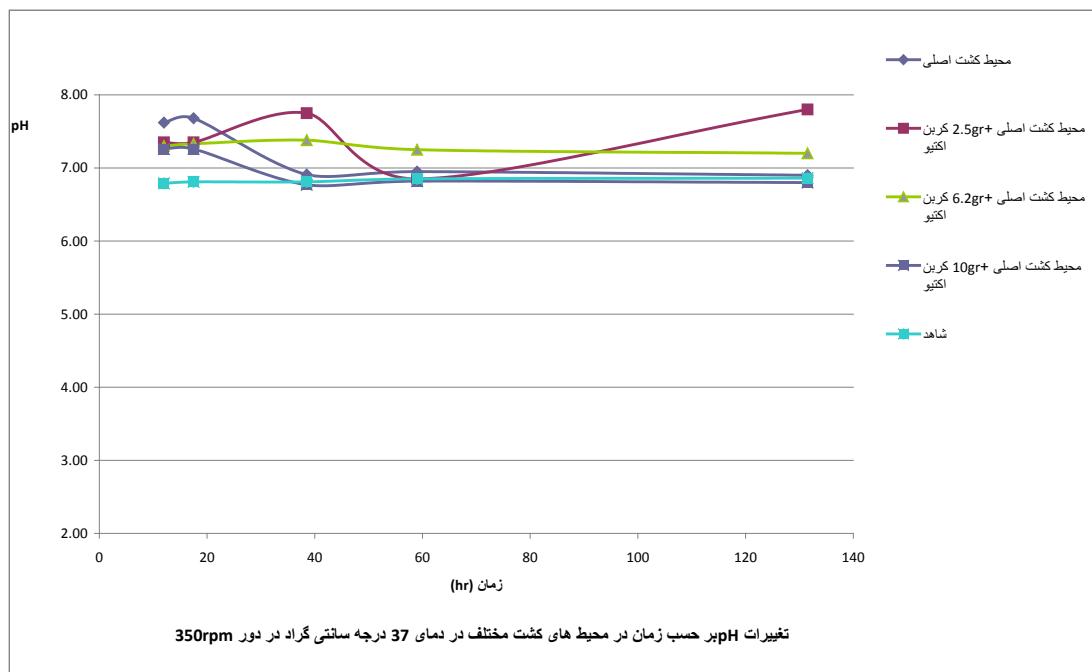
۳-آزمایش بررسی اثر pH

یکی از مشخصه هایی که می تواند رشد متابولسیم میکروب ها را تحت تأثیر قرار دهد pH است که البته در مخازن نفتی زیاد عامل محدود کننده ای نیست. در اکثر مخازن نفتی pH بین ۳ تا ۹/۹ است اما مقادیر بیشتر از ۱۰ و کمتر از ۳ هم مشاهده شده است. محدوده pH رشد میکروبی بین ۴ تا ۹ است اما میکروب هایی هستند که می توانند در pH کمتر از ۱ و بیشتر از ۱۲ هم رشد کنند. تولید اسید به عنوان یکی از مکانیسم های ازدیاد برداشت می تواند باعث کاهش pH مخزن و حل سنگ های کربناتی و افزایش ازدیاد برداشت گردد. جدول ۲ میزان تغییرات pH را در طول زمان نشان می دهد.

جدول ۲: میزان تغییرات pH با زمان

زمان بر حسب ساعت	t=131/5	t=59	t=38/5	t=17/5	t=12
محیط کشت اصلی	6/90	6/95	6/91	7/68	7/62
محیط کشت اصلی ۲/۵gr+ کربن اکتیو	7/80	6/85	7/75	7/35	7/35
محیط کشت اصلی ۶/۲gr+ کربن اکتیو	7/20	7/25	7/38	7/33	7/30
محیط کشت اصلی ۱۰ gr+ کربن اکتیو	6/80	6/82	6/77	7/26	7/26
شاهد	۶/۸۶	۶/۸۵	۶/۸۱	۶/۸۱	۶/۷۹





شکل ۱: میزان تغییرات pH با زمان

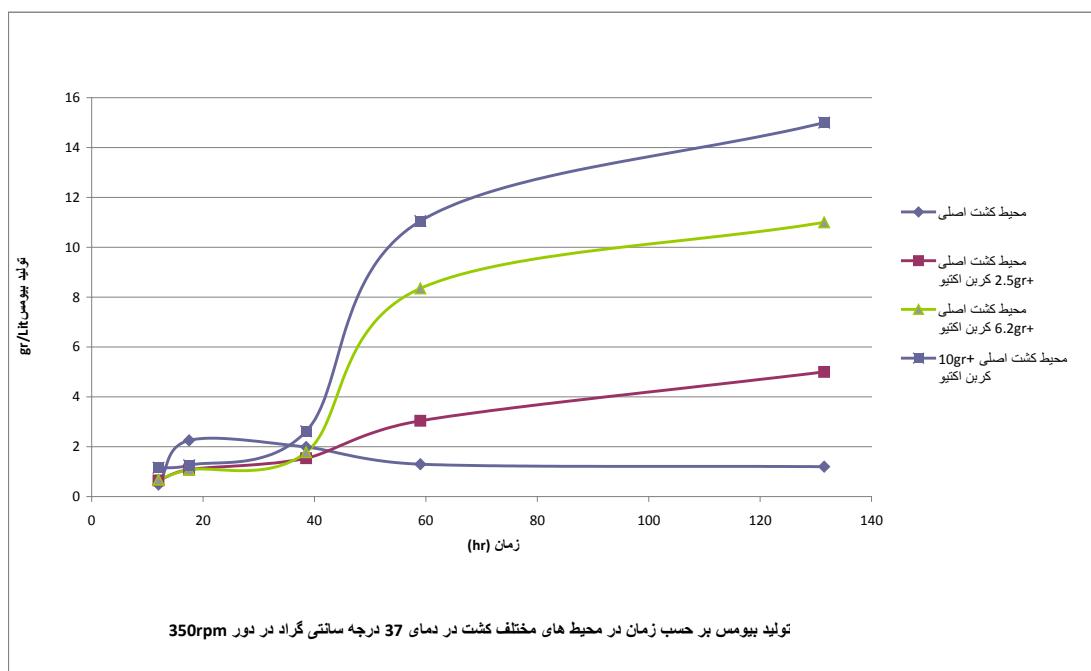
۴- آزمایش بررسی تولید بیومس و تاثیر کربن اکتیو روی تولید آن:

۲۰ سی سی از محیط کشت را در زمانهای مختلف از ارلن خارج کرده و در ۱۰۰۰rpm به مدت سی دقیقه سانتریفیوز می کنیم بیومس آن را از مایع رو شناور جدا نموده و پس از خشک شدن به مدت ۲۴ ساعت در دمای ۱۰۰ درجه سانتیگراد آن را وزن می نماییم. وزن بیومس های تولید شده در جدول ۳ بر حسب میلی گرم می باشد.

جدول ۳: وزن بیومس های تولید شده

زمان بر حسب ساعت(hr)	t=131/5	t=59	t=38/5	t=17/5	t=12
محیط کشت اصلی	۱/۲۰۰۰	۱/۳۰۰۰	۱/۹۹۰۰	۲/۲۵۳۵	۰/۴۸۳۵
محیط کشت اصلی + ۲/۵gr+ کربن اکتیو	۵/۰۰۰۰	۳/۰۴۰۰	۱/۵۴۰۰	۱/۰۸۳۵	۰/۶۴۷۰
محیط کشت اصلی + ۶/۲gr+ کربن اکتیو	۱۱/۰۰۰۰	۸/۳۵۰۰	۱/۷۸۰۰	۱/۰۷۳۵	۰/۶۷۳۵
محیط کشت اصلی + ۱۰gr+ کربن اکتیو	۱۵/۰۰۰۰	۱۱/۰۵۰۰	۲/۶۲۰۰	۱/۲۵۳۵	۱/۱۵۵۰





شکل ۳: وزن بیومس های تولید شده

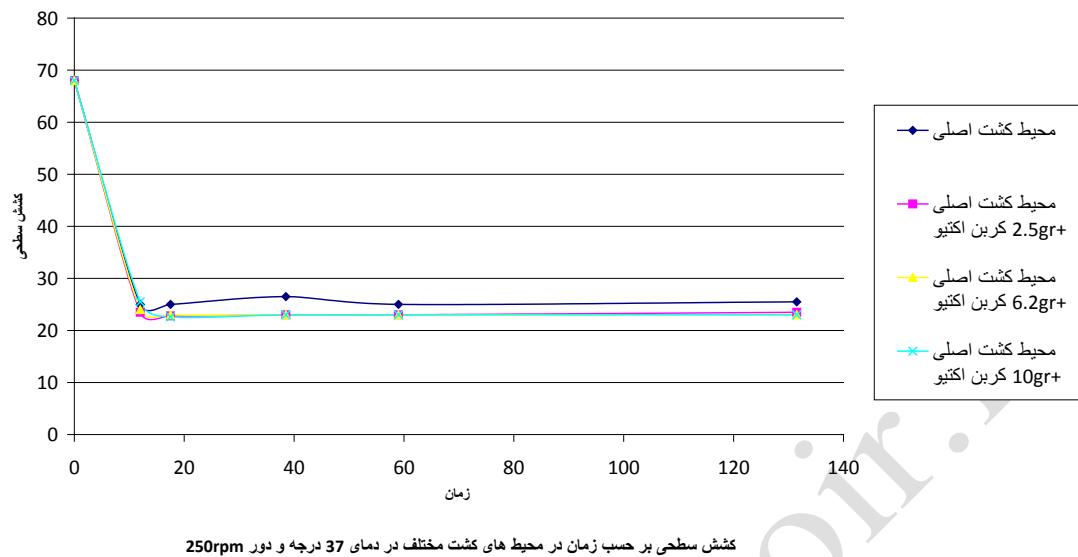
۵- آزمایش بررسی رابطه تولید بیوسورفکتانت و رشد میکروبی:

یکی از متابولیت های موثر در فرآیند ازدیاد برداشت سورفکتانت ها هستند که می توانند روی کشش سطحی تغییراتی ایجاد کنند. همانطور که قبلاً اشاره شد به منظور اندازه گیری میزان تولید سورفکتانت از شاخص تعليق استفاده شده است. جدول ۴ نتایج کاهش کشش سطحی با زمان در دور ۲۵۰ rpm می باشد.

جدول ۴: نتایج کاهش کشش سطحی با زمان در دور ۲۵۰ rpm

زمان بر حسب ساعت	t=0	t=12	t=17/5	t=38/5	t=59	t=131/5
محیط کشت اصلی	68	۲۵	۲۵	۲۶/۵	25	۲۵/۵
محیط کشت اصلی کربن اکتیو ۲/۵gr+	68	۲۳/۵	۲۲/۸	23	23	۲۳/۵
محیط کشت اصلی کربن اکتیو ۶/۲gr+	68	۲۴	۲۳	23	23	23
محیط کشت اصلی کربن اکتیو ۱۰gr+	68	۲۵/۵	۲۲/۶	23	23	23





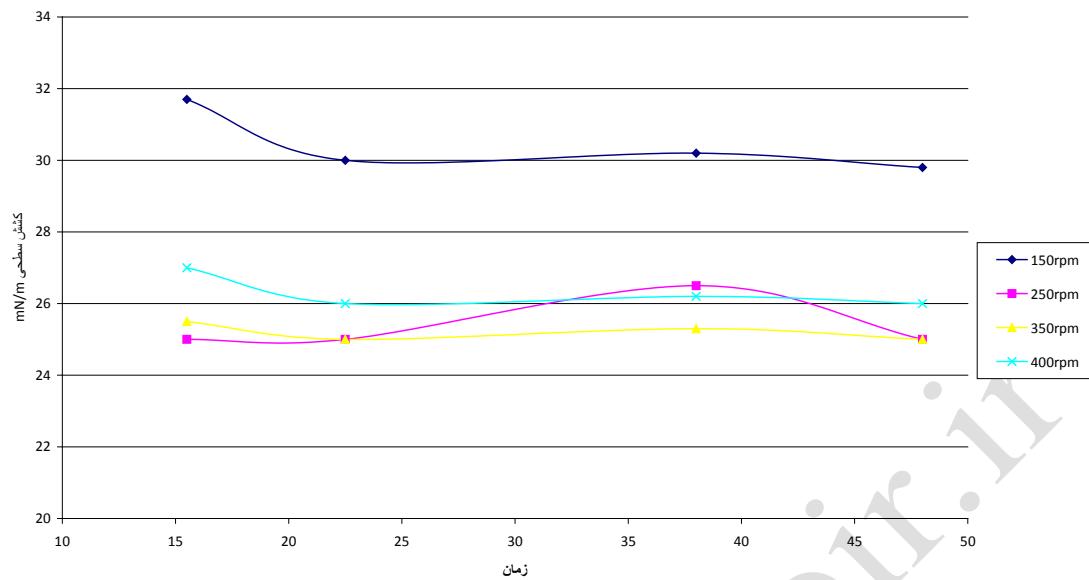
شکل ۴: نتایج کاهش کشش سطحی با زمان در دور ۲۵۰ rpm

۶-آزمایش تأثیر دور روی کشش سطحی، تولید بیومس، pH :
آزمایش قبلی را در دورهای ۱۵۰ و ۳۵۰ و ۴۰۰ مجدداً در دمای ۳۷ درجه سانتی گراد انجام می دهیم.

جدول ۵: کاهش کشش سطحی بر حسب دور و زمان های مختلف

t	150 rpm	250 rpm	350 rpm	400 rpm
15/5	31/7	25	25/5	27
22/5	30	25	25	26
38	30/2	26/5	25/3	26/2
48	29/8	25	25	26



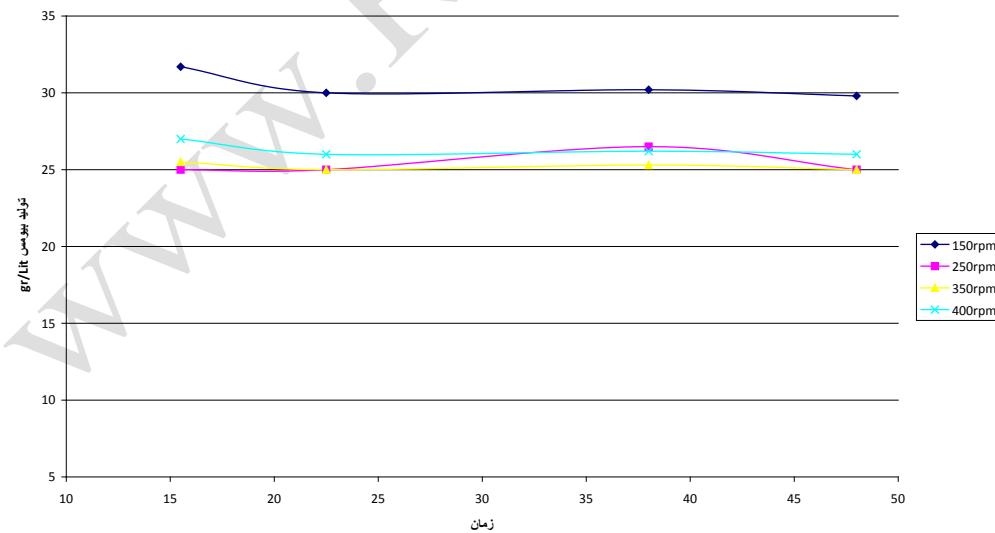


نمودار کشش سطحی بر حسب زمان در دورهای مختلف در دمای 37 درجه سانتی گراد

شکل ۵: کاهش کشش سطحی بر حسب دور و زمان های مختلف

جدول ۶: تولید بیومس بر حسب دور و زمان های مختلف

t	150 rpm	250 rpm	350rpm	400rpm
15/5	18	9/67	20/5	1/125
22/5	24/2	45/07	25	1/42
38	26/3	39/8	30	2/19
48	27	26	27/9	2/13



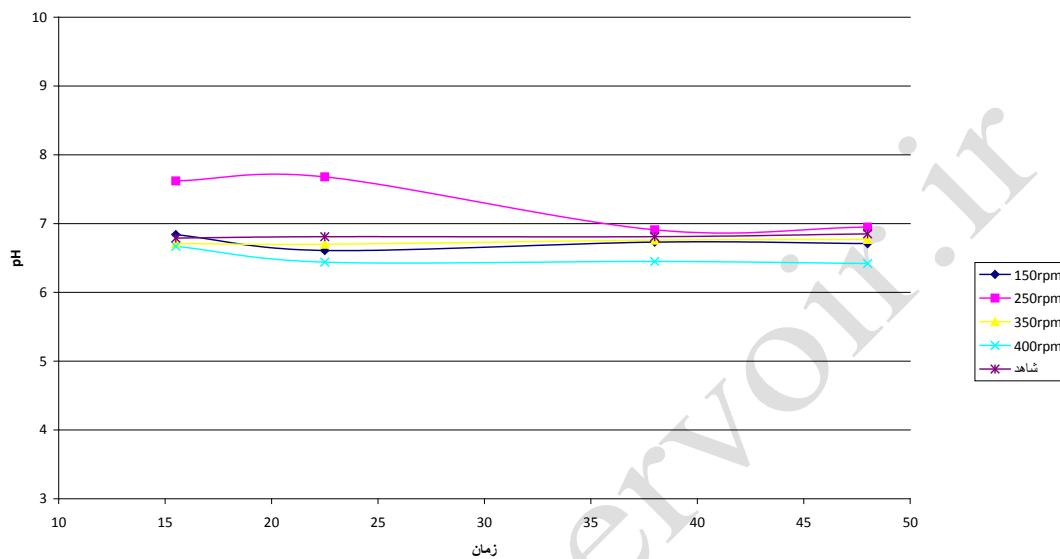
نمودار تولید بیومس بر حسب زمان در دورهای مختلف در دمای 37 درجه سانتی گراد

شکل ۶: تولید بیومس بر حسب دور و زمان های مختلف

جدول ۷: تغییرات pH بر حسب دور و زمان های مختلف



t	150 rpm	250 rpm	350 rpm	400 rpm	شاهد
15/5	6/84	7/62	6/71	6/67	6/79
22/5	6/61	7/68	6/7	6/44	6/81
38	6/73	6/91	6/76	6/45	6/81
48	6/71	6/95	6/77	6/42	6/85



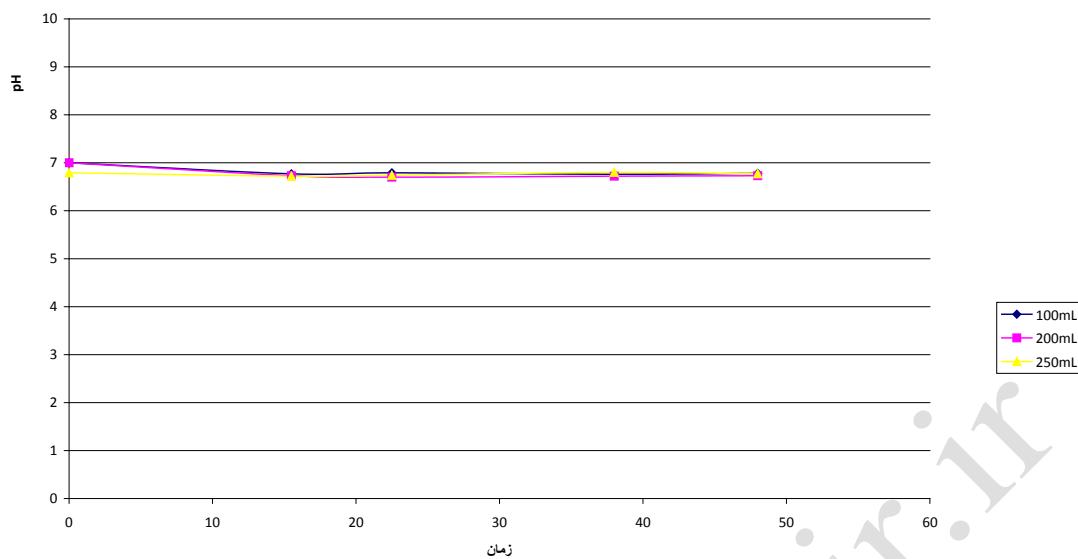
نمودار pH بر حسب زمان در دورهای مختلف در دمای ۳۷ درجه سانتی گراد

شکل ۷: تغییرات pH بر حسب دور و زمان های مختلف

جدول ۸: تغییرات pH و کشش سطحی و بیومس برای سه حجم مختلف ۲۰۰ و ۲۵۰ و ۱۰۰ میلی لیتر برای دور ۳۵۰ rpm و دمای ۳۷ درجه سانتیگراد

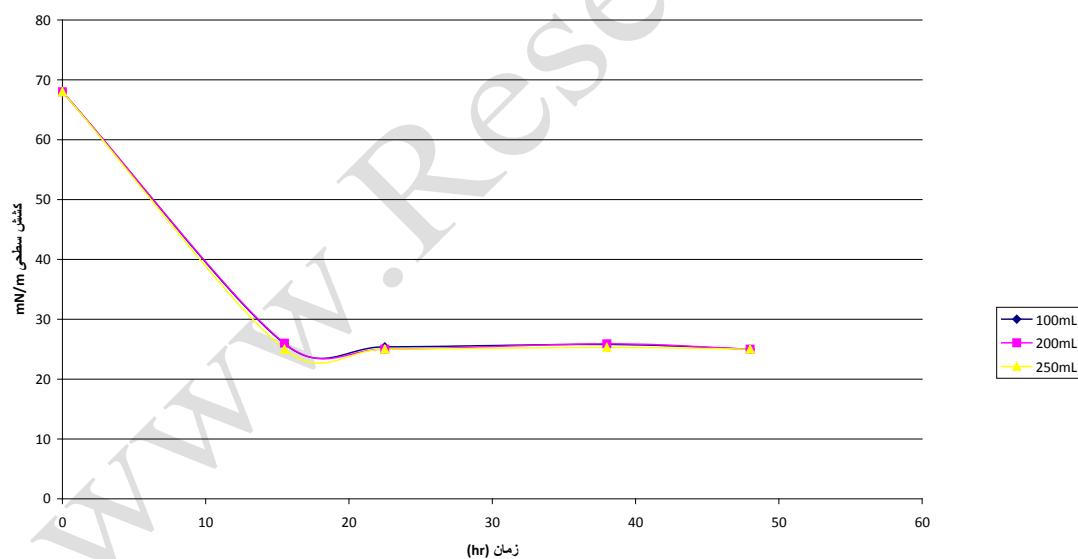
t (hr)	250 mL			200 mL			100 mL		
	pH	کشش سطحی	بیومس	pH	کشش سطحی	بیومس	pH	کشش سطحی	بیومس
0	6/79	68	0	7	68	0	7	68	0
15/5	6/72	25	1/025	6/73	26	1/015	6/77	25/9	0/805
22/5	6/74	25	1/25	6/7	25	1/1	6/79	25/4	0/91
38	6/8	25/3	1/5	6/72	25.9	1/15	6/76	25/8	0/925
48	6/77	25	1/395	6/73	25	1/175	6/78	25	1





نمودار pH در مقابل زمان برای 3 حجم مختلف در دور 350rpm و دمای 37 درجه

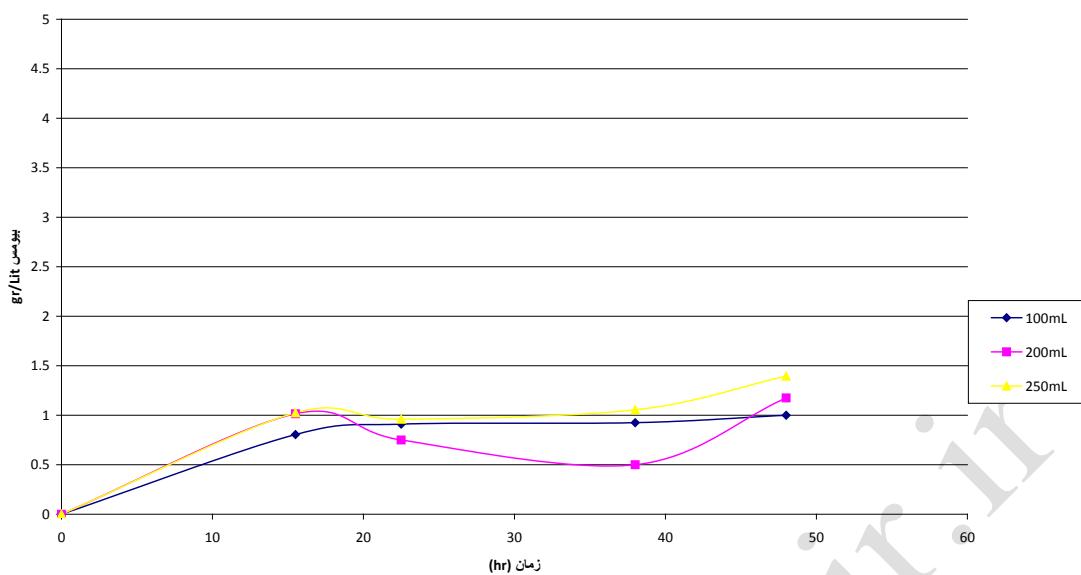
شکل ۷: تغییرات pH بر حسب دور و زمان های مختلف



نمودار کشش سطحی در مقابل زمان برای 3 حجم مختلف در دور 350rpm و دمای 37 درجه

شکل ۷: تغییرات pH بر حسب دور و زمان های مختلف





نمودار بیومس در مقابل زمان برای ۳ حجم مختلف در دور ۳۵۰rpm و دمای ۳۷ درجه سانتی گراد

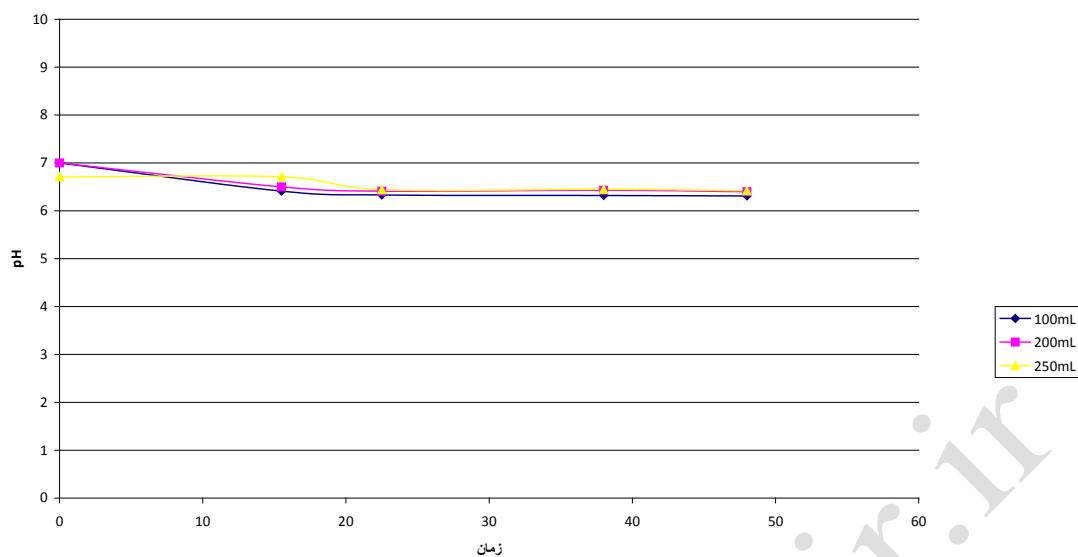
شکل ۸: تغییرات بیومس در دور ۳۵۰ rpm

جدول ۹ تغییرات pH و کشش سطحی و بیومس برای سه حجم مختلف ۲۵۰ و ۲۰۰ و ۱۰۰ میلی لیتر برای دور ۴۰۰ rpm و دمای ۳۷ درجه سانتیگراد را نشان می دهد.

جدول ۹: تغییرات pH و کشش سطحی و بیومس برای سه حجم مختلف

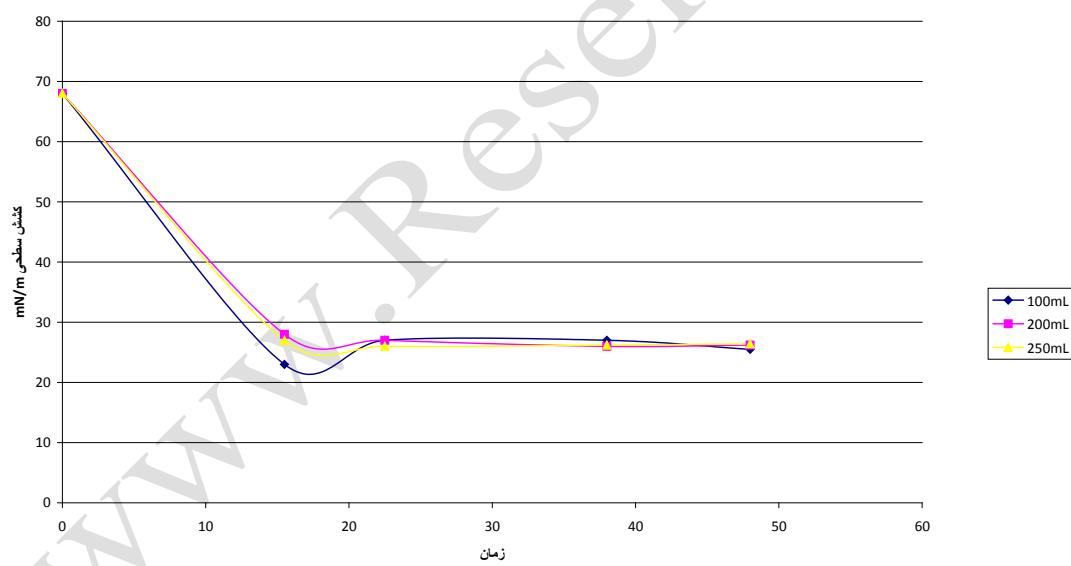
t (hr)	250 mL			200 mL			100 mL		
	pH	کشش سطحی	بیومس	pH	کشش سطحی	بیومس	pH	کشش سطحی	بیومس
0	7	68	0	7	68	0	7	68	0
15/5	6/71	26	1/125	6/5	28	1/445	6/41	23	1/25
22/5	6/44	29	1/42	6/41	27	1/465	6/33	27	1/3
38	6/45	27	2/19	6/43	26	1/87	6/32	27	1/5
48	6/42	26/2	2/13	6/4	26/2	2/15	6/31	25/5	1/55





نمودار pH در مقابل زمان برای 3 حجم مختلف در دور 400rpm در دمای 37 درجه سانتی گراد

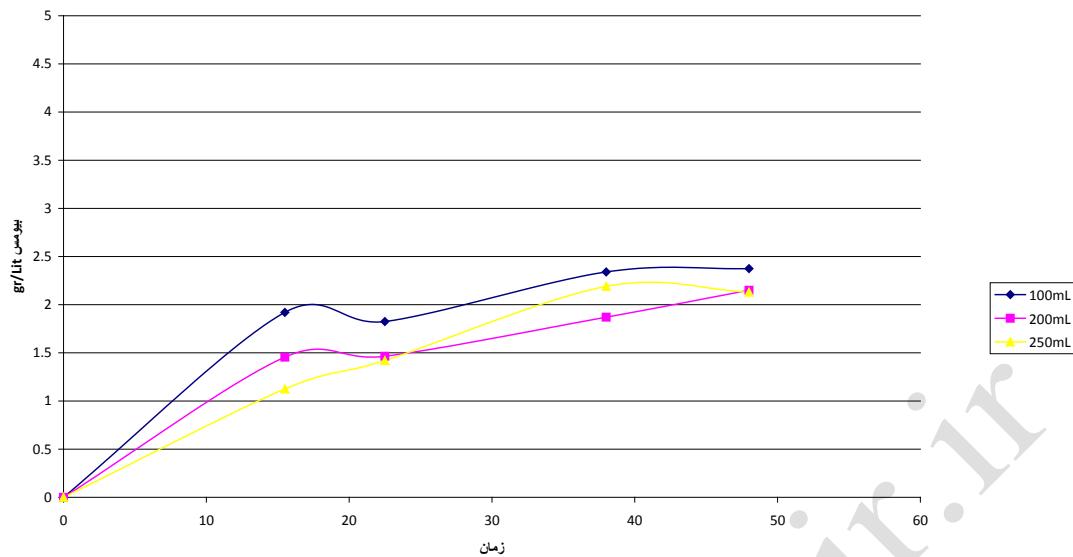
شکل ۹: تغییرات pH در دور 400 rpm



نمودار کشش سطحی در مقابل زمان برای 3 حجم مختلف در دور 400rpm در دمای 37 درجه سانتی گراد

شکل ۱۰: تغییرات کشش سطحی در دور 400 rpm





نمودار بیومس در مقابل زمان برای 3 حجم مختلف در دور 400rpm در دمای 37 درجه سانتی گراد

شکل ۱۱: تغییرات بیومس در دور 400 rpm

نتیجه گیری

تولید بهینه بیوسورفکتانت وابسته به میزان دما و تحمل شوری می باشد. دمای بهینه هر گونه باکتری در محدوده مناسبی از دما است که در آن، میکرواورگانیسم ها با بالاترین کیفیت فعالیت می کنند که این امر نشان دهنده وابستگی فرآیند تولید بیوسورفکتانت به دما نیز میباشد. افزایش دما باعث سرعت واکنش های شیمیایی و تولید متabolیسم میکروبی می شود. داده های به دست آمده نشان می دهد که Bacillus Subtilis در محدوده دمایی ۲۸ تا ۵۵°C رشد بسیار سریع و خوبی داشتند و در محدوده pH ۵ تا ۹ فعالیت خوبی از خود نشان دادند. یکی از خصوصیات مهم بیشتر میکرواورگانیسم ها وابستگی بسیار زیاد به pH برای رشد سلول و متabolیت های ثانویه است. محیط کشت به میزان قابل ملاحظه ای بر رشد و فعالیت باسیلوس ها تأثیر میگذارد. ترکیبی از نمکهای معدنی مختلف مانند منبع کربنی، نیتروژن و نمکها برای رشد بهینه و حداکثری بیوسورفکتانت مورد نیاز است. در این تحقیق به این نتیجه رسیدیم که شوری یا غلظت نمک، یکی از پارامترهای مهم برای تولید بیوسورفکتانت است، به گونه ای که در غیاب نمک، رشد و تولید بسیار کم است. از آنجایی که این باکتریها، آبزی می باشند، بالاترین فعالیت را در محیطهای دارای نمک با غلظت ۷ تا ۹٪ نشان دادند و بهترین منبع کربن برای باکتری Bacillus Subtilis آب پنیر است [۲].

منابع

- [۱] Henson M.A. "Exploiting cellular biology to manufacture high-value products", IEEE control system magazine., pp.54-62. 2006.
- [۲] Myers d., surfactant science and technology, Hoboken, new jersey: john wiley and Sons, Inc., 2006.



[Type text]

- [۳] Duvnjak Z., Cooper D. G. and Kosaric N. "production of surfactant by arthrobacter paraffineus ATCC 19558," Biotechnol. Bioeng. Vol. 24, pp. 165-175, 1982.
- [۴] Morikawa M., Daido H., Takao T., Murata S., Shimonishi Y., and Imanaka T., " A new lipopeptide biosurfactant produced by arthrobacter sp. MIS38," J. bacterial., pp. 6459-6466, 1993.

