



مجله محیطی

علوم محیطی ۱۰، زمستان ۱۳۸۴
ENVIRONMENTAL SCIENCES 10, Winter 2006

۵۹-۷۰

بررسی اثر عوامل محیطی موثر در تجزیه نفت خام توسط باکتری اکستريم هالوفیل نفت خوار تولید کننده بیوسورفاکتانت ParsQ₂ و وزن سنجی ترکیبات نفتی مصرف شده توسط این باکتری در شرایط بهینه

غلامحسین ابراهیمی پور

دکترای میکروبیولوژی، استادیار دانشکده علوم، دانشگاه شهیدبهشتی

جمشید فولادی

دکترای میکروبیولوژی، استادیار دانشکده علوم، دانشگاه الزهرا

آتوسا فردوسی

دانشجوی دکترای میکروبیولوژی، دانشکده علوم، دانشگاه الزهرا

Study of Effects of Environmental Factors on Biodegradation of Crude Oil, by Pars Q₂, an Extreme Halophilic Archea Bacterium and Gravimetric Determination of Used Crude Oil by this Bacterium under Optimal Conditions

Gholamhossein Ebrahimpour, Ph.D.

Assistant Professor, Faculty of Science, Shahid Beheshti University

Jamshid Fooladi, Ph.D.

Assistant Professor, Faculty of Science, Alzahra University

Atousa Ferdousi

Ph.D. Student in Microbiology, Faculty of Science, Alzahra University

Abstract

Pars Q₂, an extreme halophilic archea bacterium isolated from the Namakdan salt lake on Qeshm Island, was capable producing biosurfactants to emulsify and degrade crude oil. In this article, the effects of salinity, pH, temperature, aeration (shaker speed) and the minimum optimized concentration of nitrogen and phosphate sources were studied on the bioremediation of crude oil. The results showed that 15- 21% NaCl, pH 8.2, 35 °C and 140 rpm (shaker speed), 0.2 g of (NH₄)₂SO₄ and 0.1 g. of KH₂PO₄ provided optimal conditions for oil biodegradation using this strain. Under such optimal conditions, the bacterium degraded 100% of the available crude oil after seven days of incubation.

Keywords: Archea, Bioremediation, Crude oil, Environmental, Extreme halophilic.

چکیده

باکتری اکستريم هالوفیل ParsQ₂، جداسازی شده از جزیره قشم با تولید بیوسورفاکتانت قادر به امولسیونه کردن و تجزیه نفت خام می باشد. پس از آزمایش های لازم اولیه، این باکتری از لحاظ تاثیر فاکتورهای اساسی محیطی در تجزیه زیستی نفت خام مورد بررسی قرار گرفت. در این مقاله نقش فاکتورهای محیطی حائز اهمیت از جمله شوری، PH، دما و دور دستگاه شیکر به منظور هوادهی محیط و حداقل مقدار منبع نیتروژن و فسفر مورد بررسی قرار گرفت. نتایج نشان داد، محدوده غلظت نمک ۱۵ تا ۲۱ درصد، PH ۸٫۲، دمای ۳۵ درجه سانتی گراد، و دور شیکر ۱۴۰ rpm، حداقل مقدار منبع نیتروژن ۰٫۲ گرم (NH₄)₂SO₄، و حداقل غلظت منبع فسفر ۰٫۱ گرم KH₂PO₄ مناسب ترین شرایط برای تجزیه زیستی یک گرم نفت خام توسط این باکتری می باشد. سپس با انجام آزمایشات وزن سنجی نفت خام روشن گردید که باکتری در این شرایط بهینه بعد از هفت روز نزدیک به صد درصد نفت خام موجود را به مصرف می رساند.

کلیدواژه ها: آرکی باکتری، تجزیه زیستی، نفت خام، محیط اکستريم هالوفیل.

مقدمه

مشکلات ناشی از آلودگی‌های نفتی و تاثیرات ویرانگر آن بر حیات موجودات زنده و اکوسیستم، قابل چشم پوشی نیست. مقابله با این مشکلات و برگزیدن راه حل مناسب نیازمند تحقیق و تدبیر فراوان است. در مقایسه با روش‌های حذف فیزیکی و شیمیایی تجزیه زیستی برای حذف آلاینده‌های نفتی، مقرون به صرفه‌تر و در عین حال بی‌ضررتر است (Jain et al., 2005)، از این رو این روش در پاکسازی محیط زیست از اهمیت به سزائی برخوردار است (Hanson et al., 1997). اکثر مناطق با شوری فراوان، نظیر دریاچه‌های نمکی، شوره زارها، جلگه‌های نمکی و... جزء مناطقی می‌باشند که آلوده به ترکیبات مضر و سمی هستند (Daane et al., 2001)؛ و بنابراین می‌توان از میکروارگانسیم‌هایی که در این مناطق قادر به تجزیه چنین ترکیباتی باشند، برای حل این مشکل بهره برد (Ventosa and Nieto, 1995). میکروارگانسیم‌های اکستریموفیل، برای زندگی در شرایط اکولوژیکی دشوار، از نظر دما، PH، شوری، و فشار بالا سازگار شده‌اند. این میکروارگانسیم‌ها بیوکاتالیست‌های منحصر به فردی تولید می‌کنند که تحت شرایط اکستریم قادر به عملکرد مناسب می‌باشند (Niehaus et al., 1999). محیط‌های باشوری فوق العاده زیاد مثال عمده‌ای از محیط‌های اکستریم می‌باشند، که در آنها، جمعیت‌های میکروبی نسبتاً محدودی وجود دارد (Ventosa and Nieto, 1995). میکروارگانسیم‌هایی که به طور اختصاصی می‌توانند در چنین شرایطی رشد کنند، هالوفیل می‌باشند (Ventosa and Nieto, 1995). دریاچه‌های نمکی بیشتر در مناطق حاره یا تحت حاره یافت می‌شوند که در آنها تبخیر آب، بیشتر از مقدار آب ورودی می‌باشد (Kristjansson and Herggvidsson, 1995). از آنجائی که فاکتورهای محیطی در رشد و عملکرد میکروارگانسیم برای تجزیه نفت بسیار تاثیر گذار است، در این مقاله به بررسی نقش عوامل

محیطی پرداخته می‌شود. در تمامی مراحل کار همواره دو شاخص کدورت سنجی سلولی در طول موج ۶۲۳ نانومتر و سنجش میزان پروتئین تولید شده (Sueszmuth et al., 1987) به عنوان معیارهای رشد و مصرف نفت توسط باکتری مد نظر بوده‌اند و به روشنی مراحل رشد و تکثیر باکتری در تداخل با عوامل محیطی را نمایان می‌سازد.

مواد و روش‌ها

وسایل و دستگاه‌ها

اسپکتروفوتومتر ساخت شرکت Philips PU 8620
سانتریفوژ ساخت شرکت Müller - Scherr
انکوباتور شیکردار ساخت شرکت Titec BR -3001
پی اچ متر ساخت شرکت Metrohm

مواد و محیط‌های کشت

محیط کشت M3: سدیم هیدروژن فسفات ۴/۴۲ گرم، پتاسیم دی‌هیدروژن فسفات ۴/۳ گرم، سولفات آمونیوم ۲ گرم، کلرید کلسیم ۰/۴ گرم، سولفات منیزم ۰/۴ گرم، کلرید سدیم ۲۱۰ گرم، و محلول نمک‌های کمیاب ۱ میلی لیتر در ۱۰۰۰ میلی لیتر آب مقطر (Matulovic, 1987). محلول نمک‌های کمیاب: سولفات آهن (II) ۴۰ گرم، سولفات منگنز ۵ گرم، مولیبدات آمونیوم ۱/۲ گرم، سترات ۱- هیدرات ۴۰۰ گرم در ۱۰۰۰ میلی لیتر آب مقطر (Matulovic, 1987).

کلیه مواد آزمایشگاهی مورد استفاده، از محصولات شرکت Merck بوده، به استثنای سولفات آهن (II) که از تولیدات شرکت BDH، و عصاره مخمر که ساخت شرکت Difco بوده است. نفت خام مورد استفاده، از شرکت ملی نفت جمهوری اسلامی ایران تهیه شد.

باکتری اکستریموهالوفیل نفت خوار تولید کننده بیوسورفاکتانت ParsQ2، از منطقه نمکدان دریاچه‌ای واقع در جزیره قشم به روش کلاسیک جداسازی شد. این باکتری در حضور ۱۵ درصد نمک بهترین میزان رشد را دارا بود.

بررسی اثر PH در تجزیه زیستی نفت خام

در این مرحله به بررسی اثر فاکتور PH، در تجزیه زیستی نفت خام، توسط باکتری Pars Q2 پرداخته شد. به این صورت که در ۵ ارلن شیاردار ۲۵۰ میلی لیتری حاوی ۱۰۰ میلی لیتر از محیط کشت M3 با غلظت نمک ۱۵ درصد (غلظت نمک بهینه شده)، با کتری Pars Q2 (در حدود 10^6 تا 10^7 باکتری در هر میلی لیتر) تلقیح شد. PH محیطها به ترتیب بر روی ۵/۲، ۶/۲، ۷/۲، ۸/۲ و ۹/۲ تنظیم گشته، و یک میلی لیتر نفت خام به عنوان تنها منبع انرژی و کربن به محیط افزوده شد. سپس دردمای ۳۵ درجه سانتی گراد و دور ۱۲۰ rpm برای مدت یک هفته گرما گذاری شدند. شاخص های رشد و مصرف نفت در مورد این مرحله از کشت نیز سنجیده شد و تغییرات PH، قبل از تنظیم روزانه ثبت گردید.

بررسی اثر دما در تجزیه زیستی نفت خام

برای تعیین اثر دما در رشد و تجزیه نفت خام، باکتری Pars Q2، در ارلن های ۲۵۰ میلی لیتری شیاردار، حاوی ۱۰۰ میلی لیتر از محیط کشت شماره M3 تلقیح گردید. غلظت نمک و PH محیط های کشت، در حد بهینه (غلظت نمک ۱۵ درصد، و PH ۸/۲) تنظیم شده بود. پس از تلقیح باکتری (در حدود 10^6 - 10^7 باکتری در هر میلی لیتر)، یک میلی لیتر نفت خام به محیطها افزوده شد. ارلن ها در دو دمای ۲۵ و ۳۵ درجه سانتی گراد برای مدت یک هفته در دور ۱۲۰ rpm گرما گذاری شدند. کدورت سلولی، پروتئین تولید شده و تغییرات PH همراه با تنظیم روزانه، اندازه گیری و سنجیده شد.

بررسی اثر دور شیکر به منظور هوادهی محیط،

در تجزیه زیستی نفت خام

پس از تعیین بهینه غلظت نمک، PH، و دما، به بررسی اثر بهینه سازی دور شیکر به منظور هوادهی محیط در تجزیه زیستی نفت خام پرداخته شد. برای این منظور باکتری Pars Q2 را (تقریباً 10^6 - 10^7 باکتری در هر میلی لیتر)، به ارلن های شیاردار ۲۵۰ میلی لیتری، حاوی ۱۰۰

میلی لیتر از محیط کشت M3 (با غلظت نمک بهینه ۱۵ درصد و PH بهینه ۸/۲)، تلقیح گردید. محیط های کشت تهیه شده، پس از افزودن یک میلی لیتر نفت خام در دورهای ۱۱۰، ۱۲۰، ۱۳۰، ۱۴۰ و ۱۵۰ rpm به مدت یک هفته در دمای ۳۵ درجه سانتی گراد گرما گذاری شدند. روزانه به منظور تعیین کدورت سلولی و پروتئین کل نمونه گیری صورت می گرفت. همچنین تغییرات PH قبل از تنظیم روزانه ثبت می شد.

بررسی اثر غلظت منبع نیتروژن، در تجزیه

زیستی نفت خام

به منظور تعیین حداقل مقدار بهینه نیتروژن برای رشد و تجزیه نفت خام، توسط باکتری Pars Q2، این میکروارگانیسم (در حدود 10^6 - 10^7 باکتری در هر میلی لیتر) به ارلن های شیار دار، حاوی ۱۰۰ میلی لیتر از محیط کشت M3 تلقیح شد. غلظت نمک، و PH محیط در حد بهینه تنظیم شده، و به هر یک از ارلن ها مقادیر متفاوت $(NH_4)_2 SO_4$ ، ۰/۱، ۰/۲، ۰/۵، ۱، و ۲ گرم در لیتر $(NH_4)_2 SO_4$ اضافه شد و سپس یک میلی لیتر نفت خام به محیط افزوده گردید. ارلن ها در دمای ۳۵ درجه سانتی گراد و دور بهینه ۱۴۰ rpm به مدت یک هفته گرما گذاری شدند و روزانه به منظور ثبت تغییرات PH، تعیین کدورت سلولی و پروتئین کل نمونه گیری صورت می گرفت. تغییرات PH به طور روزانه توسط سود یک نرمال بر روی میزان اولیه تنظیم می شد.

بررسی اثر غلظت منبع فسفر، در تجزیه زیستی

نفت خام

به منظور تعیین حداقل مقدار بهینه فسفر برای رشد و تجزیه نفت خام، توسط باکتری Pars Q2، این میکروارگانیسم (در حدود 10^6 - 10^7 باکتری در هر میلی لیتر) به ارلن های شیاردار حاوی ۱۰۰ میلی لیتر از محیط کشت M3 تلقیح شد. غلظت نمک، PH محیط و میزان نیتروژن در حد بهینه تنظیم شد. به هر یک از

ارلن‌ها مقادیر متفاوت ۰/۵، ۰/۱، ۰/۵، ۱، و ۳ گرم در لیتر KH_2PO_4 به عنوان منبع فسفر و یک میلی لیتر نفت خام اضافه شد. ارن‌ها در دمای ۳۵ درجه سانتی‌گراد، و دوربینه ۱۴۰ rpm به مدت یک هفته گرما گذاری شدند و روزانه به منظور ثبت تغییرات PH، تعیین کدورت سلولی و سنجش پروتئین کل نمونه گیری صورت می‌گرفت. تغییرات PH به طور روزانه توسط سود یک نرمال بر روی میزان اولیه تنظیم می‌شد.

تست وزن سنجی ترکیبات نفت خام

پس از تعیین شرایط بهینه نهایی، برای تعیین نوع و میزان ترکیبات نفتی مینرالیزه شده، از تست وزن سنجی اجزای نفت خام، به روش Thoand *et al.* (1998) عمل شد. برای جداسازی نفت خام از سایر ترکیبات محیط، محتوای ارن‌های کشت به طور کامل داخل یک دکانتور (قیف جدا کننده) تخلیه و سپس به وسیله ۲۰ میلی لیتر کلروفرم شستشو داده شد. این شستشو تا سه مرتبه با استفاده از همین حجم کلروفرم تکرار گردید. بخش آلی حل شده در کلروفرم فیلتر و سپس به وسیله سدیم سولفات، آبیگری شد. نمونه با تبخیر حلال به کمک پمپ خلأ تغلیظ شد. در حین مراحل کار نباید دما از حدود ۴۰ درجه سانتی‌گراد بیشتر شود، زیرا در غیر این صورت ممکن است بخش‌های سبک نفت خام از دست برود. جهت بررسی وجود یا عدم وجود بیوسورفاکتانت تولید شده توسط میکروارگانیسم‌ها از دو تکنیک گسترش نفت (Morikawa *et al.*, 2000) و نیز انتشار و تجزیه زیستی نفت خام (Youssef *et al.*, 2004) استفاده گردید. پس از این مرحله آنچه از ترکیبات نفتی، درون بالن پمپ خلأ باقی مانده، بوسیله n-هگزان به دو بخش تفکیک می‌شود. این دو بخش توسط فیلتر Milipore SC 8 μm از هم جدا می‌شوند. بخش محلول در n-هگزان شامل هیدروکربن‌های اشباع شده، هیدروکربن‌های آروماتیک، و ترکیبات رزینی می‌باشد و بخش غیر محلول در آن، از

آسفالتن‌ها و ترکیبات قطبی تولید شده توسط میکروارگانیسم‌ها، تشکیل شده است. این بخش پس از تبخیر کامل هگزان توزین می‌شود و آن را جزء آسفالتن موجود در نفت خام به حساب می‌آوریم. بخش محلول در n-هگزان مجدداً به کمک پمپ خلأ تغلیظ می‌شود و پس از توزین در ۲۰۰ میلی لیتر کلروفرم حل شده و ۷ گرم سیلیکاژل (Geduran si 60, Merck) به آن افزوده می‌شود. این مخلوط ۱۵ دقیقه بر روی شیکر قرار می‌گیرد، در این زمان نفت جذب سیلیکاژل شده، و کلروفرم تبخیر می‌شود. سپس با استفاده از سیلیکاژل یک ستون کروماتوگرافی به قطر ۰/۵ سانتی متر ساخته شد. ستون مزبور متعاقباً با استفاده از سیکلو هگزان، بنزن، و متانول شستشو داده می‌شود. لازم به ذکر است که این شستشو با هر حلال سه مرتبه و هر بار با حجم ۲۰ میلی لیتر انجام می‌گیرد. بخش‌های استخراج شده به وسیله حلال‌های سیکلو هگزان، بنزن و متانول به ترتیب بخش هیدروکربن‌های اشباع شده (Saturated)، بخش هیدروکربن‌های آروماتیک (Aromatic) و بخش رزینی (Resin)، تشکیل دهنده نفت خام موجود به حساب می‌آیند. هر یک از این اجزای پس از تبخیر حلال مربوطه توزین می‌شوند. تمام مراحل مذکور در مورد یک نمونه شاهد بدون باکتری (به عنوان شاهد) نیز انجام شد.

نتایج

بررسی اثر PH در تجزیه زیستی نفت خام

با در نظر گرفتن غلظت اپتیمم نمک، فاکتور PH با تنظیم روزانه مورد بررسی قرار گرفت. این باکتری در محدوده PH‌های مورد آزمایش کمابیش قادر به رشد است، اما PH‌های قلیائی را ترجیح می‌دهد. باکتری در PH ۸/۲ تقریباً از روز دوم وارد فاز لگاریتمی رشد شد و این فاز تا روز ششم ادامه داشت و سپس وارد فاز سکون شد. همان طور که مشاهده می‌شود، در این PH، به نسبت PH‌های اسیدی و PH ۷/۲، فاز لگاریتمی سریع‌تر آغاز شده و میزان پروتئین تولیدی در این فاز ۵/۳ میلی گرم می‌باشد. ۹/۲

بررسی اثر دما در تجزیه زیستی نفت خام
 با استفاده از PH بهینه شده و غلظت نمک بهینه، رشد و تجزیه زیستی نفت خام، در دماهای ۲۵ و ۳۵ درجه سانتی گراد مورد مطالعه قرار گرفت. بر اساس شاخص های رشد، واضح است که باکتری در دمای ۳۵ درجه سانتی گراد به مراتب رشد بهتری داشته است. در دمای ۳۵ درجه سانتی گراد فاز تأخیری رشد کوتاهتر بوده، و میزان پروتئین تولید شده نیز بیشتر می باشد.

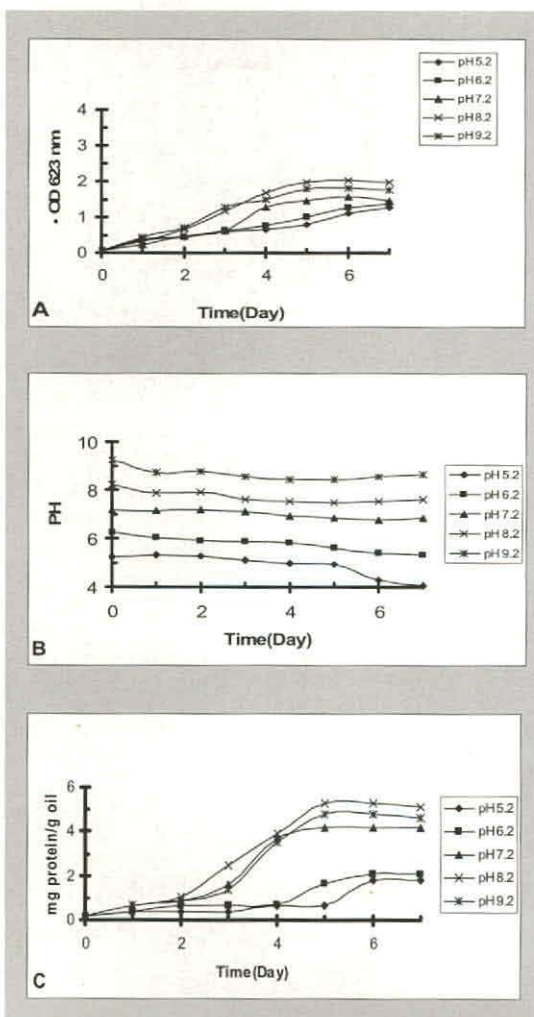
بررسی اثر هوادهی محیط با تنظیم دور شیکر در تجزیه زیستی نفت خام

انتخاب شرایط هوادهی بهینه محیط با تنظیم دور شیکر، با در نظر گرفتن مقادیر بهینه PH، دما و غلظت نمک صورت گرفت. با افزایش میزان هوادهی محیط، میزان پروتئین تولید شده افزایش می یابد. دور ۱۴۰ rpm برای رشد باکتری و مینرالیزه کردن نفت خام بهینه می باشد. در این دور، باکتری از روز اول وارد فاز لگاریتمی شده و این فاز تا روز پنجم ادامه دارد، سپس وارد فاز سکون می شود و پروتئین تولید شده در این فاز در حدود ۸/۲ میلی گرم می باشد. در دور ۱۵۰ rpm نیز رشد و تولید پروتئین تقریباً در همین سطح می باشد. در دور ۱۱۰ rpm به وضوح از میزان پروتئین تولید شده کاسته می شود، و فاز تأخیری تقریباً تا روز پنجم به طول می انجامد. مشاهده می شود که با افزایش دور شیکر به تدریج میزان پروتئین تولید شده افزایش می یابد و فاز تأخیری کوتاهتر می شود، تا این که در دور ۱۴۰ rpm و ۱۵۰ طول زمان فاز تأخیری به یک روز کاهش می یابد. (شکل ۲).

بررسی اثر غلظت منبع نیتروژن در تجزیه زیستی نفت خام

با مطالعه رشد باکتری Pars Q₂ در حضور مقادیر متفاوت نیتروژن، حداقل مقدار بهینه N برای رشد و تجزیه یک

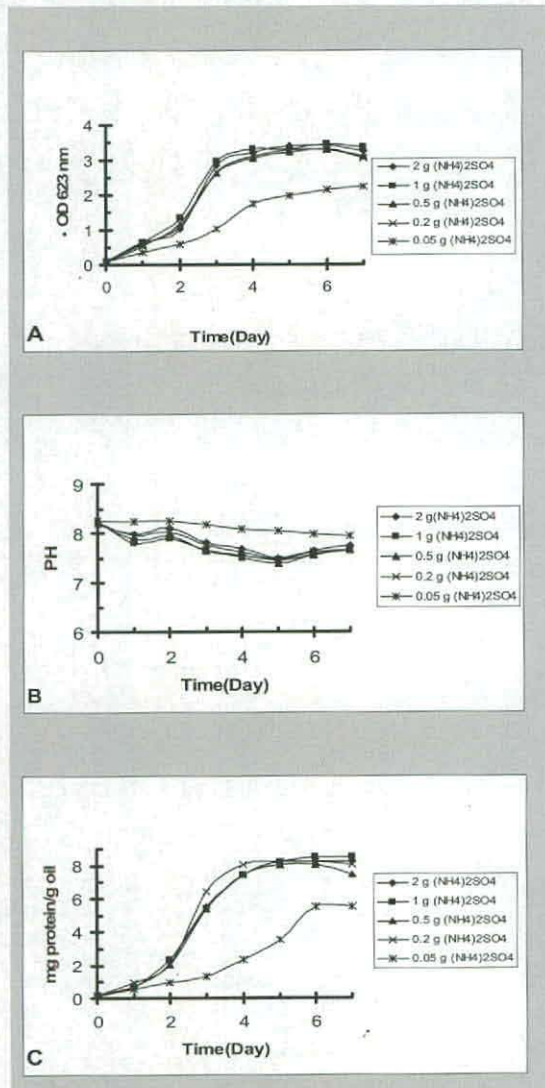
PH با میزان پروتئین تولیدی ۴/۸ میلی گرم، بعد از این PH قرار دارد. هنگام رشد باکتری در PH های مختلف بدون استثناً PH محیط کشت کاهش می یابد، اما این افت PH در PH های قلیائی در حدی است، که به رشد باکتری لطمه ای نمی زند و تا زمان نمونه برداری و تنظیم مجدد PH، باکتری آسیبی نمی بیند. به این ترتیب مشاهده شد که PH بهینه فاز تأخیری را کوتاهتر کرده است. (شکل ۱).



شکل ۱- بررسی اثر pH در تجزیه زیستی نفت خام توسط باکتری آرکی اکستریم هالوفیل تولید کننده بیوسورفکتانت و مینرالیزه کننده نفت خام (Pars Q₂)، غلظت نمک محیط کشت ۱۵٪، دور شیکر ۱۲۰ rpm و در دمای ۳۵ درجه سانتیگراد گرما گذاری صورت گرفت. A: بررسی رشد سلولی به روش کدورت سنجی؛ B: تغییرات pH با تنظیم روزانه؛ C: بررسی رشد با اندازه گیری پروتئین تولیدی

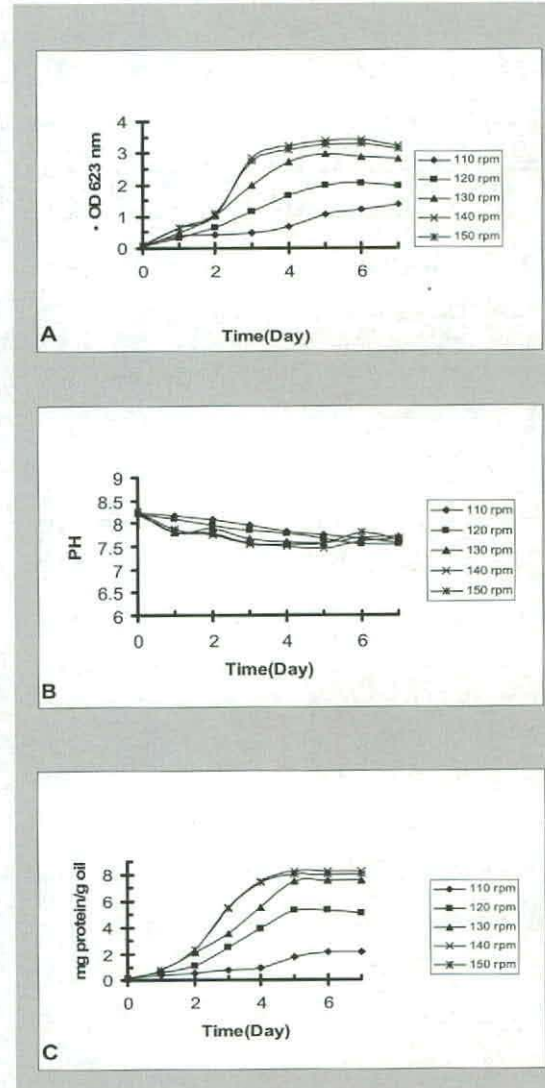
بوده، اما فاز لگاریتمی با حدود یک تا دو روز تأخیر شروع شده، و میزان پروتئین تولیدی در مقادیر بالاتر آمونیوم سولفات به مراتب بیشتر بوده است (شکل ۳).

میلی لیتر نفت خام، توسط سویه مذکور معادل ۰٫۲ گرم $(NH_4)_2SO_4$ در نظر گرفته شد. در این مقدار و مقادیر بالاتر باکتری از روز اول وارد فاز لگاریتمی می شود و این فاز تا روز پنجم ادامه دارد و سپس وارد فاز سکون می شود. باکتری در مقدار ۰٫۰۵ گرم $(NH_4)_2SO_4$ نیز قادر به رشد



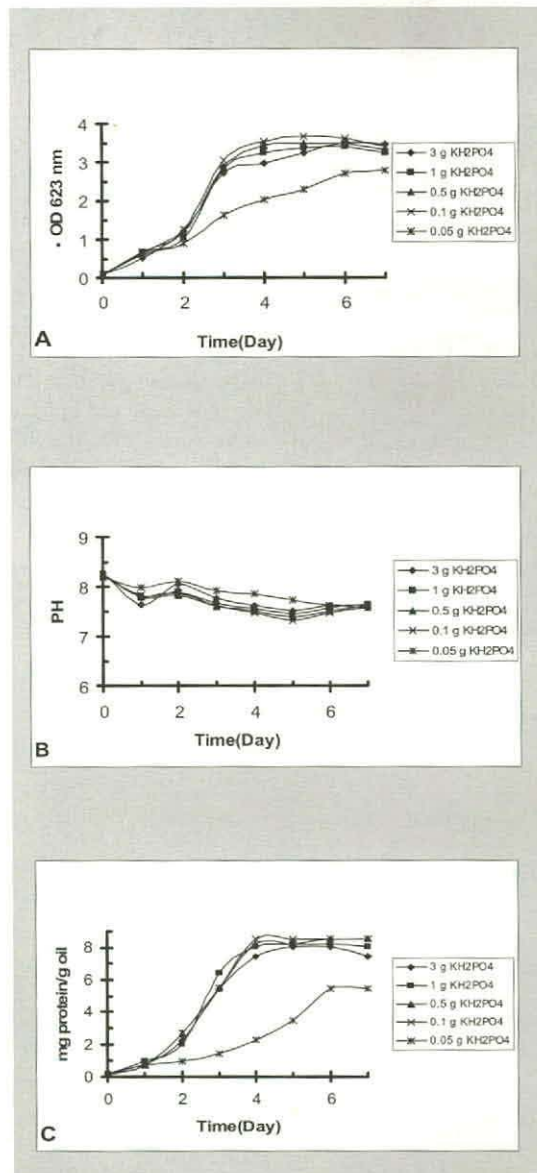
شکل ۳- بررسی اثر غلظت منبع نیتروژن (سولفات آمونیوم) در تجزیه زیستی نفت خام توسط باکتری آرکی اکستریم هالوفیل تولید کننده بیوسورفاکتانت و مینرالیزه کننده نفت خام (Pars Q2) (غلظت نمک محیط کشت ۱۵ درصد، pH برابر ۸٫۲، دور شیکر ۱۴۰ rpm و در دمای ۳۵ درجه سانتیگراد گرما گذاری صورت گرفت.

A: بررسی رشد سلولی به روش کدورت سنجی؛ B: تغییرات pH با تنظیم روزانه؛ C: بررسی رشد با اندازه گیری پروتئین تولیدی



شکل ۲- بررسی اثر دور شیکر به منظور هوادهی در تجزیه زیستی نفت خام توسط باکتری آرکی اکستریم هالوفیل تولید کننده بیوسورفاکتانت و مینرالیزه کننده نفت خام (Pars Q2) غلظت نمک محیط کشت ۱۵٪، pH برابر ۸٫۲ و در دمای ۳۵ درجه سانتیگراد گرما گذاری صورت گرفت. A: بررسی رشد سلولی به روش کدورت سنجی؛ B: تغییرات pH با تنظیم روزانه؛ C: بررسی رشد با اندازه گیری پروتئین تولیدی

از خود نشان نداد در حالیکه بخش آبی واجد این خاصیت بود.



شکل ۴- بررسی اثر غلظت منبع فسفر (پتاسیم دی هیدروژن فسفات) در تجزیه زیستی نفت خام توسط باکتری آرکی اکستریم هالوفیل تولید کننده بیوسورفاکتانت و مینرالیزه کننده نفت خام (Pars Q2) غلظت نمک محیط کشت ۱۵٪، نیتروژن ۰/۲ گرم، pH بربر ۸/۲، دور شیکر ۱۴۰ rpm و در دمای ۳۵ درجه سانتیگراد گرما گذاری صورت گرفت: A: بررسی رشد سلولی به روش کدورت سنجی؛ B: تغییرات pH با تنظیم روزانه؛ C: بررسی رشد با اندازه گیری پروتئین تولیدی.

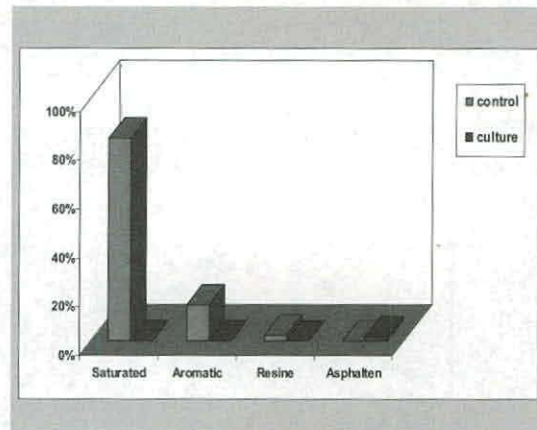
بررسی اثر غلظت منبع فسفر در تجزیه زیستی نفت خام

حداقل مقدار بهینه P برای مصرف یک میلی لیتر نفت خام توسط سویه 2 Pars Q در شرایط بهینه از نظر دما، pH، هوادهی محیط، غلظت نمک، و مقدار N، معادل ۰/۱ گرم KH_2PO_4 در نظر گرفته شد. در مقادیر ۰/۱ تا ۳ گرم KH_2PO_4 باکتری از روز اول وارد فاز لگاریتمی رشد می شود و مقدار پروتئین تولید شده نیز تقریباً در این محدوده از غلظت منبع فسفر، یکسان می باشد. از آنجائی که حداقل مقدار فسفر لازم برای تجزیه یک میلی لیتر نفت خام موجود مورد نظر می باشد، مقدار ۰/۱ گرم KH_2PO_4 به عنوان مقدار بهینه P انتخاب شد (به شکل ۴ مراجعه شود).

تست وزن سنجی اجزاء نفت خام

همان طور که در شکل ۵ مشاهده می شود، میزان اجزاء مختلف در نفت خام مورد استفاده به صورت ذیل می باشد: جزء اشباع شده ۸۳ درصد، جزء آروماتیک ۱۵ درصد، جزء رزینی ۲ درصد، و جزء آسفالتن ۰ درصد. پس در شرایط بهینه شده نهائی از لحاظ فاکتورهای محیطی که شامل غلظت نمک ۱۵ در صد، pH ۸/۲، دمای ۳۵ درجه سانتی گراد، دور rpm ۱۴۰، حداقل غلظت منبع نیتروژن ۰/۲ گرم $(\text{NH}_4)_2\text{SO}_4$ و حداقل غلظت منبع فسفر ۰/۱ گرم KH_2PO_4 می باشد، باکتری 2 Pars Q بعد از یک کشت ۷ روزه، به طور تقریبی در حدود ۱۰۰ درصد نفت خام موجود را به مصرف رسانده است. با توجه به انجام آزمایشات وزن سنجی روی نمونه کنترل، مشخص شد که نمونه نفت مورد استفاده در دمای به کار گرفته شده دچار تبخیر نمی شد. نتایج حاصل که از دو تکنیک گسترش نفت و پراکندگی و تجزیه زیستی نفت نشان داد که پس از تبخیر کلروفرم این بخش هیچ فعالیت امولسیون کنندگی

به دست آمده است. همانطور که در شکل (۱) مشاهده می‌گردد در PH ۸٫۲ در مقایسه با PH ۷٫۲، فاز لگاریتمی یک روز زودتر شروع شده است و میزان پروتئین تولید شده در این PH نیز به مراتب بیشتر بوده است. با توجه به این نتایج PH نقش مهمی در تجزیه زیستی نفت خام توسط این سویه ایفا می‌کند. به طوریکه با انتخاب PH بهینه، فاز تأخیری کوتاهتر شد. برخلاف این سویه، برخی باکتری‌ها برای تولید بیوسورفکتانت، PH های اسیدی را ترجیح می‌دهند (Cameotora and Makkar, 1998). Santos (1984) اظهار کردند که سویه‌های باکتری سودوموناس در PH ۶ تا ۶٫۵ قادر به تولید بیوسورفکتانت هستند و در PH های بالاتر از ۷ تولید بیوسورفکتانت کاهش می‌یابد (Cameotora and Makkar, 1998). Wever et al. (1997) گزارش کردند که باکتری *Rhodococcus rhodochrous* تنها در محدوده PH ۶٫۳ تا ۷٫۹، قادر به رشد و تجزیه هیدروکسی بنزوتیازول می‌باشد. در حالی که باکتری *Pars Q2* در طیف وسیعی از PH، یعنی از حدود PH ۵٫۲ تا ۹٫۲ قادر به یک رشد نسبی می‌باشد. در کل مشاهده می‌شود که با رشد این باکتری PH محیط کشت کاهش می‌یابد. این کاهش PH می‌تواند به دلیل تولید بیوسورفکتانت‌های آنیونی و یامتابولیت‌های حدواسط باشد (Rodriguez-Valera, 1988; Schelegel, 1992). اسیدی شدن محیط کشت باکتری *H. saccharovororum* وقتی که بر روی هگزوزها رشد می‌کند، می‌تواند به علت تجمع پیروویک اسید و استیک اسید باشد (Rodriguez-Valera, 1988; Kushner, 1965). عنوان کرد که با رشد باکتری‌های اکستریم هالوفیل بر روی کربوهیدرات‌ها محیط اسیدی می‌شود، که اسید تولید شده منجر به مرگ باکتریها می‌شود. بنابراین ضرورت حفظ و تنظیم سطح PH محیط کشت محرز می‌شود. البته باید گفت در کل، تغییرات PH مشاهده شده صرفاً در محیط‌های آزمایشگاهی ایجاد می‌شود. به عنوان مثال در محیط‌های دریائی آلوده به مواد نفتی، اولاً



شکل ۵- اجزاء موجود در نفت خام، قبل و پس از کشت ۷ روزه باکتری آرکی اکستریم هالوفیل تولید کننده بیوسورفکتانت و مینرالیزه کننده نفت خام (Pars Q2).

اجزاء تشکیل دهنده نفت خام قبل از کشت باکتری
 اجزاء باقیمانده نفت خام پس از کشت ۷ روزه باکتری Pars Q2 در شرایط بهینه غلظت نمک ۱۵ درصد، PH ۸٫۲، دمای ۳۵ درجه سانتی گراد، و دور شیکر ۱۴۰ rpm، حداقل غلظت منبع نیتروژن ۰٫۲ گرم SO_۴(NH_۴) و حداقل غلظت منبع فسفر ۰٫۱ گرم KH_۲PO_۴

بحث

بر طبق تقسیم‌بندی‌های انجام شده، دریاچه‌های نمکی به آن دسته از دریاچه‌ها گفته می‌شود، که میزان نمک در آنها بیش از ده درصد باشد (Kristjansson and Heggvidsson, 1995). PH این دریاچه‌ها معمولاً در محدوده ۵ تا ۸ گزارش شده است (Kristjansson and Heggvidsson, 1995). مقدار نمک در منطقه نمونه برداری شده در این تحقیق (دریاچه نمکدان واقع در جزیره قشم)، در حدود ۲۸ درصد و PH آب نمونه برداری شده از این دریاچه در حدود ۷٫۲ تا ۷٫۵ می‌باشد. با توجه به مطالب عنوان شده، این منطقه کاملاً جزء نواحی با شوری بالا و شرایط اکستریم محسوب می‌شود. با نگاهی به نتایج این آزمایشات مشاهده می‌شود که PH بهینه رشد باکتری *Pars Q2* در محیط معدنی (محیط M3)، ۸٫۲ می‌باشد. در کل این باکتری در PH های قلیائی رشد بهتری داشته و تجزیه زیستی نفت را به نحو موثرتری انجام داده است. لازم به ذکر است که باکتری *Pars Q2* از دریاچه نمکدان واقع در جزیره قشم با PH تقریبی ۷٫۵

نسبت مقدار نفت خام آلاینده بر حجم آب محیط بسیار پائین است و تولید ترکیبات اسیدی توسط میکروارگانسیم‌ها نمی‌تواند تاثیری در PH محیط داشته باشد و درثانی رسوبات نیز به علت خاصیت تعویض یونی که دارند به محیط خاصیت بافری می‌دهند و مانع از تغییرات شدید PH می‌شوند.

در مورد تاثیر شرایط دمائی نتایج به دست آمده در این مطالعه به وضوح نشان می‌دهد که باکتری Pars Q₂ در دمای ۳۵ °C نسبت به دمای ۲۵ °C، رشد بهتری داشته است. براساس گزارش (Javor (1984) دمای بهینه رشد گونه‌های مختلف هالوباکتریوم بین ۱۸ تا ۲۲ درجه سانتیگراد واقع است. در مقایسه باکتری Pars Q₂ به مراتب در دمای بالاتری قادر به رشد مطلوب است. Moral & Guesada (1987) اظهار کردند که دما نقش مهمی در غلبه و افزایش تعداد آرکی باکتری‌ها دارد. البته مشاهده شده که تجزیه زیستی نفت در دماهای بسیار پائین، حتی در ۱۰ °C نیز امکان پذیر است (Margesin and Schinner, 1997). همچنین تجزیه زیستی نفت خام توسط اسینتوباکتر در دمای ۲۸ درجه سانتی‌گراد به خوبی انجام شده است (Hanson et al., 1997). باکتری Pars Q₂ با افزایش دما به ۳۵ درجه سانتی‌گراد رشد بهتری دارد و در نتیجه تجزیه زیستی نفت خام نیز بهتر صورت می‌گیرد. در اغلب آنزیم‌های بدست آمده از هالوفیل‌های قوی حساسیت به سرما مشاهده می‌شود (Gibbs, 1975). البته دربرخی دیگر از منابع عدم حساسیت به سرما در مورد آنزیم‌های باکتریهای اکستریم هالوفیل گزارش شده است (Rodriguez-Valera, 1988). روی هم رفته استفاده از ترموفیل‌ها در پاکسازی محیط زیست از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است، زیرا با افزایش دما تجزیه زیستی با سرعت بیشتری صورت می‌گیرد، و خود به خود خطر آلودگی‌های جانبی نیز کاهش می‌یابد (Niehaus et al., 1999; Cameotora and Makkar, 1998). همچنین استفاده از میکروارگانسیم‌های ترموفیل

در مخازن نفتی، جایی که دما بیش از ۵۰ درجه سانتی‌گراد می‌باشد، برای بازیافت میکروبی نفت بسیار مناسب می‌باشد. (Cameotora and Makkar, 1998). در نتایج به دست آمده مشاهده می‌گردد که اکسیژن درافزایش میزان تجزیه زیستی نفت خام توسط سویه مورد مطالعه نقش به‌سزائی داشته است. با افزایش دورشیکر از ۱۱۰ rpm به ۱۴۰ rpm به وضوح فاز تاخیری کوتاهتر و میزان پروتئین تولید شده بیشتر بوده است. در دور ۱۵۰ rpm طول زمان فاز تاخیری و میزان پروتئین تولید شده ثابت و تقریباً مشابه ۱۴۰ rpm بوده است. تاثیر اکسیژن در تجزیه زیستی نفت خام در جلگه نمکی مصنوعی (mesocosm) مشهود است. در این آزمایشات طغیان و نوسانات جریان آب باعث هوادهی رسوبات آلوده به نفت و در نتیجه بهبود شرایط تجزیه زیستی می‌شود (Wright et al., 1996). به دام افتادن سلول‌های باکتری درون قطرات نفت، باعث غیرفعال شدن سلول‌ها می‌شود. پوشیده شدن محیط توسط لایه نفتی، مانع از نفوذ اکسیژن موردنیاز برای متابولسیم باکتری‌ها به درون محیط می‌شود. با هوادهی محیط، افزایش رشد، تولید بیوسورفاکتانت و امولسیونه شدن نفت، اکسیژن به نحو بهتری در محیط نفوذ پیدا می‌کند (Schelegel, 1992). Sendstate et al., (1982) تجزیه زیستی آلودگی‌های نفتی را در جزیره بافین مورد مطالعه قرار دادند. نتایج این مطالعه حاکی از آن بود که نوسانات جزر و مدی میزان تجزیه آلودگی‌های نفتی را افزایش می‌دهد، زیرا به این ترتیب اکسیژن و مواد غذایی به نسبت بیشتری در اختیار میکروارگانسیم‌ها قرار می‌گیرد. Wever et al. (1997) اظهار کردند که اکسیژن در تجزیه سریع‌تر بنزو تیاژول توسط *Rhodococcus rhodochorous* تأثیر زیادی داشته است. ناگفته نماند که در این پژوهش به منظور هوادهی بهتر با دور کمتر، جهت جلوگیری از استهلاک دستگاه، از ارلن‌های شیاردار استفاده شد. براساس تحقیقات و آزمایشات انجام شده، میزان تجزیه زیستی در طبیعت تحت تاثیر غلظت منبع نیترژن و

همین رابطه Thoand *et al.* (1998) با استفاده از ۸ محصول صنعتی میکروبی حداکثر ۲۳٫۲ درصد از نفت خام را طی ۸ روز مینرالیزه کرده بودند. همچنین Tanghe *et al.* (1999) بعد از کشت ۱۶ روزه یک میکروارگانیزم تجزیه کننده نزدیک به ۷۰ درصد از Nonylphenol موجود در محیط را تجزیه نمودند. در کل این باکتری مزیت‌های ویژه‌ای برای کاربردهای صنعتی و زیست محیطی دارد. مزیت رشد این باکتری در غلظت‌های بالای نمک، محدوده وسیع PH و بازدهی بسیار بالای تجزیه زیستی نفت خام، این میکروارگانیزم را برای استفاده صنعتی از قبیل آلودگی‌های نفتی در مناطق با شوری بالا و همچنین جهت تولید بیوسورفکتانت به خصوص برای استفاده در چاه‌های نفتی به ظاهر تخلیه شده جهت تولید نفت ثالثیه بسیار مناسب می‌سازد.

منابع

- Atlas, N. M. & N. Bartha (1993). *Microbial Ecology: fundamentals and applications 3rd ed* Addison Wesley Longman, Publishers, Amsterdam.
- Cameotora, S.S. & R.S. Makkar (1998). Synthesis of biosurfactant in extreme conditions, *Appl. Microbiol. Biotechnol.*, 50:520-529.
- Daane, L.L., I. Harjona, G.J. Zylstra G.J. & M.M. Haegblom (2001). Isolation and characterization of polycyclic aromatic hydrocarbon degrading bacteria associated with the rhizosphere of salt marsh plants, *Appl. Environ. Microbiol.*, 67:2683-2691.
- Gibbs, C. F. (1975). Quantitative studies on marine oil biodegradation of crude oil, I. Nutrient limitation at 14°C, *proc. Roy. Soc. London*, 188:61-82.
- Hanson, K.G., A. Nigam, M. Kapadia M. & A.J. Desai (1997). Bioremediation of crude oil contamination with *Acinetobacter sp. A3*, *Curr. Microbiol.* 35:191-193.
- Jain, R. K., M. Kapur, S. Labana, B. Lai, P.M. Sarma, D. Bhattacharya and I.S. Thakur (2005). Microbial diversity: Application of

فسفات می‌باشد (Swanell *et al.*, 1996; Atlas and Bartha, 1993). Sendstate 1976 عنوان کرد که افزودن نیتروژن و فسفات معدنی، فرآیند جبران زیستی را سرعت می‌بخشد، ولی بر میزان کمی تجزیه زیستی تأثیری ندارد. در مطالعه حاضر چنانچه میزان نیتروژن و فسفات جهت تجزیه یک میلی‌لیتر نفت خام به ۰٫۰۵ گرم تقلیل یابد، علاوه بر طولانی شدن فاز تاخیری، از میزان پروتئین تولیدی نیز کاسته می‌شود. در محدوده ۰٫۱ تا ۳ گرم KH_2PO_4 و ۰٫۲ تا ۲ گرم $(NH_4)_2SO_4$ ، سرعت واکنش و میزان پروتئین تولید شده، تغییر چندانی ندارد. براساس گزارش گیبس (۱۹۷۵) حداقل مقدار ازت و فسفر مورد نیاز برای تجزیه هر گرم نفت خام معادل ۰٫۱۹۵ گرم $(NH_4)Cl$ و ۰٫۲۴ گرم (Na_2HPO_4) می‌باشد (Gibbs, 1975). حداقل مقدار ازت و فسفر مورد نیاز برای تجزیه یک میلی‌لیتر نفت خام توسط سویه Pars Q2 معادل ۰٫۱ گرم KH_2PO_4 (فسفر) و ۰٫۲ گرم $(NH_4)_2SO_4$ (نیتروژن) می‌باشد. علاوه بر غلظت منبع نیتروژن و فسفر، نوع منبع نیتروژن و فسفر نیز در روند تجزیه زیستی بسیار تأثیرگذار است (Swanell *et al.*, 1996). Lee (1991) در تحقیقات خود مقایسه‌ای بین منبع نیتروژن و فسفات آلی و معدنی و تأثیر آنها در تجزیه زیستی انجام دادند. نتایج حاکی از آن بود که نیتروژن و فسفات معدنی، میزان رشد باکتری و تجزیه زیستی نفت خام را تا حد زیادی افزایش می‌دهد و لیکن کاربرد منبع آلی نیتروژن و فسفات تأثیر بسیار اندکی در تجزیه هیدروکربن‌های نفتی دارد. استفاده همزمان از چند منبع نیتروژن و فسفر آلی تجزیه زیستی نفت را کاملاً مهار می‌کند. این امر احتمالاً به این علت است که میکروارگانیزم‌های تجزیه کننده به جای استفاده از هیدروکربورهای نفتی، ترجیح می‌دهند بخش کربنی منبع آلی نیتروژن و فسفات را به مصرف برسانند (Swanell *et al.*, 1996). باکتری Pars Q₂ در شرایط بهینه نهائی تقریباً پس از یک دوره کشت ۷ روزه نزدیک به صد درصد نفت خام موجود را مینرالیزه کرده است. در

- Sendstate (1982) in Swanell P.J.R. , Lee K. & M. Mcdonagh (1996). Field evaluation of marine oil spill bioremediation, *Microbiol. Rev.* 60:342-365.
- Sueszmuth, R., J. Eberspaecher , R. Haag R. & W. Springer (1987). *Biochemisch-mikrobiologisches Parktikum*. Georg Thieme Verlag.
- Swanell, P.J.R., K. Lee & M. Mcdonagh (1996). Field evaluation of marine oil spill bioremediation, *Microbiol. Rev.* 60:342-365.
- Tanghe, T., W. Dhooge & W. Versraete (1999). Isolation of a bacterial strain able to degrade branched nonylphenol. *Appl. Environ. Microbiol.* 65:746-751.
- Thoand, G., P. Bauda , J. Oudot, G. Krisch, C. Sutton & J.F. Viadalié (1998). Laboratory evaluation of Crude oil Biodegradation with commercial or natural microbial inocula. *Can. J. Microbiol.*, 45:106-115.
- Ventosa, A. & J. J. Nieto (1995). Biotechnological application and potentialities of halophilic microorganisms. *World journal of microbiology and Biotechnology*, 11:85-94.
- Wever, H.D., S.D. Cort, I. Noots & H. Verachtert (1997). Isolation and characterization of *Rhodococcus rhodochrous* for the degradation of the waste water component 2-hydroxybenzothiazol. *Appl. Microbiol. Biotechnol.*, 47:458-461.
- Wright, A.L., R.W. Weaver & J. W. Webb (1996). Oil bioremediation in salt marsh Mesocosms as influenced by N and P fertilization, flooding and season. *Water, Air, and soil pollution*, 95:179.
- Youssef, N.H., K.E. Duncan, D.P. Nagle, K.N. Savage, R.M. Knapp & M.J. McInerney (2004). Comparizon of methods to detect biosurfactant production by diverse microorganisms. *J. Microbiol. Meth.*, 56:339-347.
- microorganisms for the biodegradation of xenobiotics.
- Javor, J.B. (1984). Growth potential of halophilic bacteria isolated from solar salt environments: Carbon sources and salt requirements, *Appl. Environment. Microbiol.* 48:325-360.
- Kristjansson, J.K. & G.O. Herggvidsson (1995). Ecology and habitats of extremophiles, *World Journal of Microbiology and Biotechnology*, 41:17-25.
- Kushner (1965) in Rodriguez-Valera F. (1988). Halophilic bacteria vol. II Pub CRC Press.
- Lee (1991) in Swanell P.J.R. , Lee K. & M. Mcdonagh (1996). Field evaluation of marine oil spill bioremediation, *Microbiol. Rev.*, 60:342-365.
- Margesin, R. & F. Schinner (1997). Bioremediation of diesel-oil-contaminated alpine soils at low temperatures, *Appl. Microbiol. Biotechnol.*, 47:462-468.
- Matulovic U. (1987). Dissertation in Technische Universitaet Braunschweig.
- Moral & Guesada(1987) in Ventosa A. ; Nieto J. J. & A. Oren (1998). Biology of moderately halophilic aerobic bacteria. *Microbiol. Mol. Biol. Rev.*, 62: 504 -544.
- Morikawa, M, Y. Hirata and T. Imanaka T. (2000). A study on structure- fraction relationship of lipopeptide biosurfactants. *Biochemica et biophysica Acta.*, 1488:211-218.
- Niehaus, F., C. Bertoldo, M. Kaehler & G. Antranikian (1999). Extremophiles as a source of novel enzymes for industrial application. *Appl. Microbiol. Biotechnol.*, 51:711- 729.
- Rodriguez-Valera F. (1988). *Halophilic bacteria* vol. II Pub CRC Press.
- Santos (1984) in Cameotora S.S. & R.S. Makkar (1998). Synthesis of biosurfactant in extreme conditions, *Appl. Microbiol. Biotechnol.*, 50:520-529.
- Schelegel, H. G. (1992). Allgemeine Mikrobiologie. 7. Auflage, George Thieme Verlag Stuttgart.
- Sendstate (1976) in Swanell P.J.R. , Lee K. & Mcdonagh M. (1996), Field evaluation of marine oil spill bioremediation, *Microbiol. Rev.*, 60:342-365.

