

جداسازی و بهینه‌سازی میکروارگانیسم‌های تجزیه‌کننده هگزامین

سعید میردامادی، پونه خلیل‌زاده، افسانه رجیبی، فرزانه عزیزمحسنی، مسعود فلاح پور،

محمد رضا بختیاری و مهران کیانی‌راد

سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران، پژوهشکده بیوتکنولوژی، تهران، خیابان فرصت شماره ۱۷

E-mail: mirdamadi@irost.com

(دریافت: ۸۰/۱۱/۳۰؛ پذیرش: ۸۱/۸/۷)

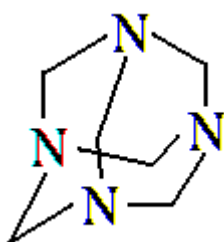
چکیده

در این تحقیق میکروارگانیسم‌های تجزیه‌کننده هگزامین از نمونه‌های تصفیه‌خانه کارخانه تولیدکننده هگزامین، جدا شدند. اگرچه گزارشات کمی در مورد میکروارگانیسم‌های تجزیه‌کننده هگزامین وجود دارد، ولی در این پژوهش ۲۹ باکتری (کوکسی gI^+ ، gI^- و کوکوباسیل gI^+ ، gI^-) ۳ کپک و ۲ مخمر جدا شدند که توانایی رشد و تجزیه بیولوژیک هگزامین در محیط حاوی ۱۰۰۰ میلی‌گرم درلیتر هگزامین را دارا بودند. از بین میکروارگانیسم‌های جداشده ۹ نمونه باکتری و ۲ نمونه مخمر در غلظت ۱۰۰۰۰ میلی‌گرم درلیتر هگزامین آداپته و باکتریها بیش از ۵۰٪ و مخمرها ۱۰۰٪ هگزامین را تجزیه نمودند. پس از بهینه‌کردن محیط و آداپته‌کردن سویه‌ها ۱۲ نمونه باکتری از خانواده میکروکوکاسه‌ها و پسودوموناداسه قدرت تجزیه بیش از ۵۰ درصد هگزامین، دو قارچ آلترناریا با توان ۵۳ و ۳۲ درصد تجزیه و یک مخمر با توان تجزیه ۸۵٪ هگزامین را در محیط دارای ۵۰۰۰۰ میلی‌گرم هگزامین پیدا نمودند.

واژه‌های کلیدی: هگزامین، هگزامتیلین تترامین، تجزیه بیولوژیکی، تصفیه پساب‌های صنعتی.

مقدمه

حفظ محیط‌زیست یکی از مسائل مهمی است که همیشه مورد توجه بشر بوده است. یکی از عمده آلوده‌کننده‌های محیط‌زیست، پساب‌های صنعتی کارخانه‌ها می‌باشد، که برای تصفیه و رساندن به شرایط قابل قبول، نیاز به میکروارگانیزم‌های مناسب دارند، لذا تهیه استارتر کالچرهای میکروبی و استفاده صنعتی از آنها یکی از راه‌حل‌های مناسب و سریع در تصفیه این پسابها می‌باشد. وجود هگزامین در پساب‌های صنعتی کارخانه‌های تولید ویا مصرف‌کننده هگزامین باعث افزایش BOD (Biological Oxygen Demand) و COD (Chemical Oxygen Demand) می‌گردد، که تصفیه بیولوژیکی یکی از راه‌حل‌های مناسب برای این مشکل است. هگزامین یک ترکیب ازت‌دار با فرمول شیمیایی $C_6H_{12}N_4$ و آرایش اتمی زیر می‌باشد (Smith *et al.*, 1987):



هگزامین با نام‌های دیگر از جمله: هگزامتیلن‌تترامین (HMT)، متن‌آمین (Methenamine)، Formine، 1,3,5,7-tetra azarricyclo (3.3.1.1³⁷) decan، Urotropine، Aminoform و ... نیز شناخته شده است (Gary *et al.*, 1992). این ماده بصورت بلورهای براق، سفید و پودری شکل می‌باشد که ابتدا شیرین مزه و سپس تلخ می‌شود. محلول ۱۰٪ هگزامین دارای pH برابر ۹-۸ و حلالیت آن در آب در $20^{\circ}C$ برابر ۸۷۴ گرم در لیتر و در $60^{\circ}C$ برابر ۸۴۴ گرم در لیتر است (Karr *et al.*, 1993; Venkiteswarn, 1973). هگزامین از متانول و آمونیاک ساخته می‌شود و همچنین از واکنش فرمالدئید با آمونیاک ترکیب جامد الماس مانندی بنام هگزامین تولید می‌شود، که در محیطی با pH اسیدی به فرمالدئید و یونهای آمونیوم هیدرولیز می‌شود (Karr *et al.*, 1993; Gary *et al.*, 1992). در ضمن هگزامین به رطوبت حساس می‌باشد و در رطوبت پایین تر از ۶۰٪ نگهداری می‌شود. در انتقال آن باید از دستکش، عینک دودی و سیستم‌های تهویه مناسب استفاده شود (استاندارد ۳۴۶۶).

هگزامین در صنایع مختلفی از جمله: صنعت لاستیک (شتاب‌دهنده در ولکانیزه کردن لاستیک)، صنعت مواد قابل انفجار [مواد قابل احتراق بنام RDX (هگزوزن)، HMX (اکتوزن)، HMTA

(هگزامتیلن‌تری‌پراکسیدامین)]، صنعت‌سوخت (قرص‌های سوخت، قرص‌های بدون دود، Camping Tablet)، صنعت ترکیبات رزینی (PM/MF/UF ثابت‌کننده رزین مایع، PM/MF/UF پودر گچ‌بری، رزین‌های کربو هیدرات، ولکانیزاسیون رزین‌های وینیل و Coplymer و ...) و صنعت داروئی بصورت داروهای Formine, Urotropine, Crystazol, Helmito بر علیه میکروارگانیزم‌ها استفاده می‌گردد. این ماده دردستگاه ادراری بعلت اسیدی‌بودن ادرار هیدرولیز شده و تولید فرمالدئید نموده که اثر ضدباکتریایی دارد اما درمقابل عفونت ناشی از کاندیدا بی‌اثر است. درصنعت عکاسی (ثابت‌کننده‌ظهور)، صنعت ترکیبات آلی (نگهدارنده محصولات تازه، جذب‌گازهای فسفوژن، بو برها، جذب‌گازهای سمی)، د صنعت‌متالورژی (محدودکننده در برابر اسیدها و هیدروژن سولفید)، درصنعت پوست و خز و چرم (به عنوان نگهدارنده، صنعت کاغذ و سلولز (تیمار سطحی در طی ساخت کاغذها و مقوای نازک در مرحله دفع آب، فیبرهای سلولزی)، صنعت روغن (نگهدارنده برای گریس و روغن‌ها)، درصنعت کود (ضدکلوخه Anticake در برابر اوره، در دامداری‌ها)، در تشخیص طلا و جیوه و بیسموت، پایدارکننده و سخت کننده اوره فرمالدئید، درصنعت نساجی، در مواد افزودنی جهت جلوگیری از خوردگی Anti Corrosionegents، در مواد حدواسط حشره‌کشها، در معرف‌های شیمیایی، همچنین در رنگ‌آمیزی با Methenamine Silver Stains جهت تشخیص برخی عفونتها نیز کاربرد دارد (Tuncer *et al.*, 1998; Venkiteswarn, 1973).

وجود مقادیر بالای این ترکیبات در پساب بسیاری از کارخانه‌های صنعتی که بدلیل خاصیت ضد میکروبی و مقاومت به تجزیه مدت طولانی باقی می‌ماند، باعث مرگ میکروارگانیزم‌های محیطی شده و بهم خوردن شدید اکوسیستم محیط را سبب می‌گردد. در این پژوهش سعی گردید میکروارگانیزم‌های مقاوم تجزیه‌کننده هگزامین جداسازی گردد سپس مقاومت و قدرت تجزیه هگزامین آنها تا حد ممکن افزایش یابد تا بتوان در سیستم‌های تصفیه حاوی هگزامین کارخانه‌ها استفاده گردد.

مواد و روشها

ابتدا از ۱۴ موقعیت مختلف حوضچه هاضم، لجن خشک‌شده، حوضچه هوادهی سطحی، خروجی تصفیه‌خانه فاضلاب، واحدهای Waste Pit و غیره کارخانه تولیدکننده هگزامین نمونه‌گیری شد. سپس عمل غربالگری (Screening) در محیط کشت پایه نوترینت‌براث، پلیت کانت‌آگار و سابرو دکستروز آگار حاوی ۱۰ گرم در لیتر هگزامین انجام شد و پس از کشت و گرماگذاری در ۳۰°C باکتری‌ها، قارچ‌ها و مخمرهای متعددی جدا شدند.

بررسی محیط‌های رشد و تجزیه هگزامین

محیط‌های کشت استفاده شده در جداسازی و شمارش کلنی میکروارگانیزمها عبارتند از: محیط کشت نوترینت آگار، محیط کشت پلیت کانت آگار، محیط کشت ساپرو دکستروز آگار و محیط کشت اختصاصی جهت بررسی میزان تجزیه هگزامین بنام محیط مینرال سالت (محیط کشت حداقل) که ترکیبات آن عبارتند از: ۱۰ گرم KH_2PO_4 ، ۰/۲ گرم $\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ ، ۰/۱ گرم NaCl ، ۰/۱ گرم CaCl_2 ، ۱ گرم $(\text{NH}_4)_2\text{SO}_4$ ، ۰/۰۳ گرم $\text{FeCl}_3 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$ و ۱ گرم در لیتر هگزامین که به عنوان منبع کربن و ازت استفاده شد. پس از جداسازی سویه‌های مقاوم و تجزیه کننده به تدریج غلظت هگزامین در محیط تا ۱۰۰ گرم در لیتر افزوده تا سویه‌ها به مقادیر بالاتر آداپته گردیدند.

میکروارگانیزم‌های جدا شده در محیط‌های مختلف از نظر میزان تجزیه هگزامین مورد ارزیابی قرار گرفت. این محیط‌ها شامل محیط کشت حداقل (مینرال سالت مدیوم) که هگزامین تنها منبع کربن آن بود. محیط کشت حداقل حاوی ۰/۲٪ گلوکز، محیط کشت حداقل حاوی ۰/۲٪ گلوکز و ۰/۴٪ عصاره مخمر، محیط کشت دارای ۰/۱٪ پپتون و محیط کشت دارای ۰/۱٪ پپتون و ۰/۲٪ گلوکز. پس از انتخاب بهترین محیط کشت، شرایط بهینه تجزیه هگزامین مورد بررسی قرار گرفت (Doronina et al., 1997; Azach et al., 1995; Adroer et al., 1990).

تست اندازه‌گیری مقادیر بالای هگزامین

برای اندازه‌گیری مقادیر بالای هگزامین از روش Chromotropic Acid Spot Test Solution استفاده شد. رقت‌های مختلفی از نمونه حاوی هگزامین تهیه شد و به نسبت ۵ : ۱ با اسیدسولفوریک ۱N مخلوط شد و تا خروج کامل فرمالدئید حاصل از شکسته شدن هگزامین حرارت داده شد. طی حرارت وجود فرمالدئید با معرف اسید کرومو تروپیک مورد آزمایش قرار گرفت. برای اطمینان از شکسته شدن کامل هگزامین توسط اسید، در زمانهای مشخص یک قطره از نمونه با یک قطره معرف کرومو تروپیک اسید در یک شیشه ساعت مخلوط و تولید رنگ بنفش نشانه عدم تکمیل واکنش بود. پس از تکمیل واکنش حجم اسید باقی مانده در حضور متیل رد با NaOH (۰/۱N) تیترو گردید (Venkiteswam, 1973 ; استاندارد ۳۴۶۶). منحنی استاندارد برای محدوده ۵ تا ۱۰۰ میلی گرم در لیتر رسم گردید.

معرف کرومو تروپیک شامل ۱۰۰ میلی گرم اسید کرومو تروپیک که با ۲ میلی لیتر آب مقطر مخلوط و سپس ۳ میلی لیتر اسیدسولفوریک غلیظ افزوده و خوب مخلوط گردید. پس از سرد شدن به تدریج ۲۵ میلی لیتر اسیدسولفوریک غلیظ افزوده گردید. در حین افزودن اسید

دمای محلول نباید بالا رود و اگر معرف بنفش شد باید دومرتبه ساخته شود (Venkiteswarn, 1973).

تست هگزامین برای مقادیر کم

در این روش از دستگاه اسپکتوفتومتر استفاده شد و منحنی استاندارد برای محدوده ۰/۶ میلی‌گرم درصد تا ۵ میلی‌گرم درصد از هگزامین رسم شد. رقت‌های مختلفی از نمونه حاوی هگزامین تهیه شد، سپس ۲ ml از هر رقت برداشته با افزودن ۲۵ ml معرف کروموتروپیک اسید و با رساندن به حجم ۵۰ ml با اسیدسولفوریک رقیق شده با نسبت مساوی در آب مقطر، مخلوطی تهیه شد که در بن‌ماری در حال جوش به مدت ۳۰ دقیقه قرار داده شد. سپس به سرعت در حمام یخ سرد و با اسیدسولفوریک رقیق شده با نسبت مساوی از آب مقطر، به حجم اولیه رسانده، با دستگاه اسپکتوفتومتر در 570 nm و بر علیه بلانک بررسی شد (Smith *et al.*, 1987).

روش ساخت معرف کروموتروپیک اسید بدین صورت است که ۱۰۰ میلی‌گرم کروموتروپیک اسید را در ۵۰ میلی‌لیتر آب مقطر حل کرده ۵۰ میلی‌لیتر اسیدسولفوریک به آرامی و در حمام آب یخ افزوده و در نهایت حجم آن با اسیدسولفوریک ۱:۱ به ۱۰۰ میلی‌لیتر رسانده شد. محلول باید بی‌رنگ باشد (Smith *et al.*, 1987).

بررسی منبع کربن مناسب

منابع مختلف کربن شامل نشاسته، آب‌پنیر، گلوکز، ملاس، لاکتوز و سوکروز بطور مجزا در محیط کشت حاوی ۱٪ هگزامین تلقیح شد و میزان تجزیه هگزامین بررسی شد.

بررسی مقادیر مختلف منبع کربن

در محیط کشت مقادیر ۰/۲، ۰/۱۵، ۰/۱، ۰/۰۱ و ۰/۰۰۵ درصد منبع کربن انتخابی اضافه شد، سپس میزان رشد و تجزیه هگزامین توسط باکتری‌ها بررسی شدند.

بهینه‌کردن منبع ازت

منابع مختلفی از ازت معدنی شامل ۱ گرم NaNO_3 ، KNO_3 ، $\text{Ca}(\text{NO}_3)_2$ ، NH_4Cl ، NH_4NO_3 ، $\text{NH}_4\text{H}_2\text{PO}_4$ ، $(\text{NH}_4)_2\text{SO}_4$ و منابع ازت آلی شامل پپتون، عصاره مخمر (Yeast extract) و پودر آب خیسانده ذرت (Corn Steep Powder) مورد آزمایش قرار گرفت.

منابع فوق بصورت جداگانه به محیط افزوده و باکتری‌های انتخابی از نظر رشد و تجزیه هگزامین بررسی شدند.

بهینه سازی مقدار منبع ازت:

در مرحله بهینه‌سازی مقدار ازت مصرفی، مقادیر ۰/۵، ۱، ۱/۵، ۲، ۲/۵، ۳ گرم در لیتر منبع ازت انتخابی به محیط کشت اضافه و باکتری‌ها از نظر رشد و تجزیه هگزامین بررسی شدند.

بهینه‌سازی pH محیط

محیط بهینه با pHهای مختلف از pH ۲ تا ۱۰ تهیه و باکتری‌های انتخابی از نظر رشد و تجزیه هگزامین بررسی شدند. pH محیط‌ها با استفاده از HCl و NaOH ۰/۱ نرمال تنظیم گردید.

آداپته کردن میکروارگانیسم‌ها به غلظت بالای هگزامین

باکتری‌های تجزیه‌کننده هگزامین بتدریج در محیط‌های کشت حاوی مقادیر افزایشنده هگزامین از ۱ تا ۵۰ گرم در لیتر کشت داده شدند و میزان رشد، مقاومت و تجزیه هگزامین در آنها بدست آمد. کلیه مواد شیمیایی بجز ملاس، CSL و آب‌پنیر (Whey) از شرکت Merck تهیه شدند.

نتیجه و بحث

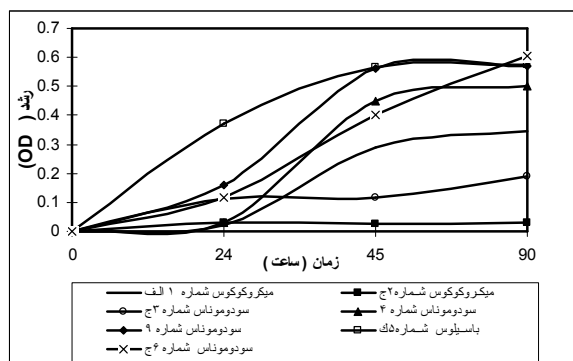
با استفاده از محیط‌های کشت مختلف و غربالگری نمونه‌های مختلف شامل لجن فعال، نمونه‌های تصفیه‌خانه و غیره ۲۹ باکتری مختلف شامل کوکسی گرم مثبت و گرم منفی، کوکوباسیل گرم مثبت و گرم منفی و باسیل گرم مثبت اسپوردار، ۳ نوع کپک و ۲ مخمر، جداسازی گردید که قادر به رشد و تجزیه هگزامین در محیط کشت بودند.

مقایسه محیط‌های کشت مختلف نشان داد که برخی از باکتری‌ها و تقریباً کلیه مخمرهای جدا شده از نمونه‌ها قادر به رشد در محیط‌های حاوی هگزامین بودند. با افزایش غلظت هگزامین تا حد ۱۰ گرم در لیتر در محیط‌های حاوی پیتون و گلوکز بسیاری از میکروارگانیسم‌ها کاملاً رشد نمودند که با وجود رشد کامل، مصرف هگزامین توسط آنها بسیار کم بود و در هیچ موردی حتی به ۵۰٪ نرسید. رشد حاصل در این محیط‌ها به دلیل استفاده میکروارگانیسم‌ها از مواد مغذی موجود در محیط و مقاوم بودن آنها به هگزامین بود. ولی در محیط حداقل که تنها منبع غذایی قابل استفاده برای میکروارگانیسم‌ها هگزامین بود، رشد بسیار به کندی صورت گرفت و در طی

زمان رشد مصرف هگزامین مشاهده گردید. بطوریکه ۶ باکتری موفق به تجزیه هگزامین تا ۹۰٪ و ۲ مخمر موفق به تجزیه هگزامین تا ۱۰۰٪ گردیدند. لازم به ذکر است که میکروارگانیسم‌های دیگر نیز قادر به مصرف هگزامین به نسبت‌های مختلف بودند.

براین اساس تعداد ۴۸ مخمر جداشده از پساب‌های صنعتی مختلف نیز از نظر مقاومت و تجزیه هگزامین بررسی گردیدند، که مشخص شد همگی به هگزامین مقاوم بودند و تنها ۳ مورد از آنها قدرت تجزیه هگزامین را نشان دادند.

شکل ۱ نشان‌دهنده منحنی رشد تعدادی از میکروارگانیسم‌های جدا شده می‌باشد. میزان رشد میکروارگانیسم‌ها در OD ۶۱۰ نانومتر اندازه‌گیری شد (Siebold *et al.*, 1995). همانگونه که مشاهده می‌شود بهترین رشد باکتری بعد از ۹۰ ساعت تا OD حدود ۰/۶ رسیده‌است.



شکل ۱- مقایسه رشد چند نمونه از باکتری‌های تجزیه‌کننده هگزامین.

لازم به ذکر است که بسیاری از نمونه‌ها در محیط کشت کدورت یکنواخت تولید نمی‌نمودند و میکروارگانیسم‌ها بصورت توده‌ای رشد نموده و کاملاً به هم چسبیده بودند لذا نه از طریق شمارش کلنی و نه از طریق اندازه‌گیری OD قادر به بررسی میزان رشد نبوده و تنها میزان جرم سلول تولیدی مورد مقایسه قرار می‌گرفت. لذا بررسی‌های ما بیشتر بر روی میزان تجزیه هگزامین معطوف و مقایسه میزان تجزیه هگزامین با رشد سلولی بود. با توجه به اینکه میکروارگانیسم‌ها از پساب کارخانه‌های تولیدکننده هگزامین و فرمالدئید جدا شده بودند ۶ نمونه از باکتری‌های جداشده هم قدرت تجزیه هگزامین را داشتند و هم قدرت تجزیه فرمالدئید درحالی‌که هیچکدام از مخمرهای جدا شده چنین توانایی را نشان ندادند. در بین این میکروارگانیسم‌ها یک باسیل⁻ g از خانواده پسدوموناس که بیشترین تجزیه را با میزان ۵۸٪ هگزامین بعد از ۸۶ ساعت نشان داد و ۵ باکتری دیگر نیز توانستند ۱۴٪ تا ۵۰٪ از هگزامین را تجزیه نمایند که همگی از خانواده میکروکوس و پسدوموناس بودند.

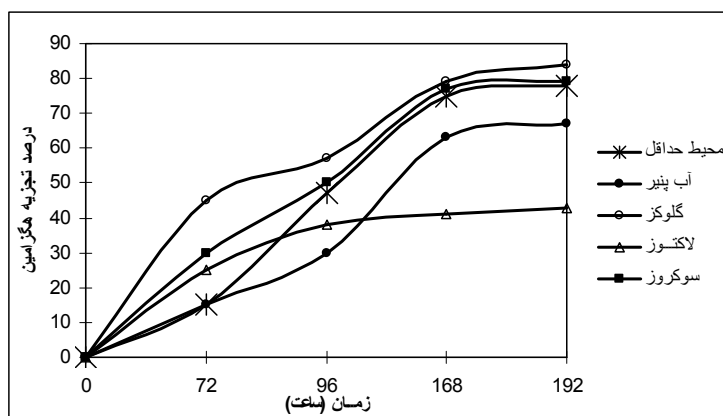
در سال ۱۹۹۹ مقاله‌ای توسط "Huang و Chou" گزارش شده است که در آن عدم تجزیه بیولوژیکی هگزامین مطرح گردیده و از روش "Electro-Fenton Method" برای تیمار هگزامین در پساب‌های حاوی هگزامین و کاهش COD استفاده شده است. اما نتایج حاصل از آزمایشات ما نشان داد که برخی از میکروارگانیسمها قادر به تجزیه هگزامین هستند.

در ۱۹۸۶ "Painter" و "King" مقاله‌ای مبنی بر حذف ۱۰٪ ترکیبات هگزامینی با استفاده از لجن فعال (Activated Sludge) گزارش کرده‌اند.

در سال ۱۹۹۴ "Colquhoun" و "Ballay" دو میکروارگانیسم با پیگمان صورتی‌کنندرشد Pink Pigmented Facultative Methylothropic (PPFM) که از لجن فعال حاوی هگزامین جدا شده است را گزارش نمودند که قادر به تجزیه هگزامین بودند در این پژوهش نیز ما چند سویه جدا نمودیم که ایجاد رنگ صورتی می‌نمودند. جالب اینکه سویه‌های فوق در شرایط نامناسب که تجزیه هگزامین انجام نمی‌دهند رنگ کرمی ایجاد می‌نمودند و تنها در محیط‌هایی که قادر به تجزیه هگزامین بودند رنگ صورتی ایجاد شد.

مقاله دیگری که توسط "Painter" و "King" انتشار یافته (۱۹۸۶) از یافتن میکروارگانیسم‌های متعددی که در محیط حاوی هگزامین به‌عنوان تنها منبع کربن استفاده می‌کنند، خبر داده است.

برای میکروارگانیسم‌هایی که قادر به تجزیه هگزامین در حد بالایی بودند منابع کربن و ازت محیط بهینه شد. نتایج حاصل از بررسی منابع مختلف کربن در منحنی شماره ۲ نشان داده شده است.

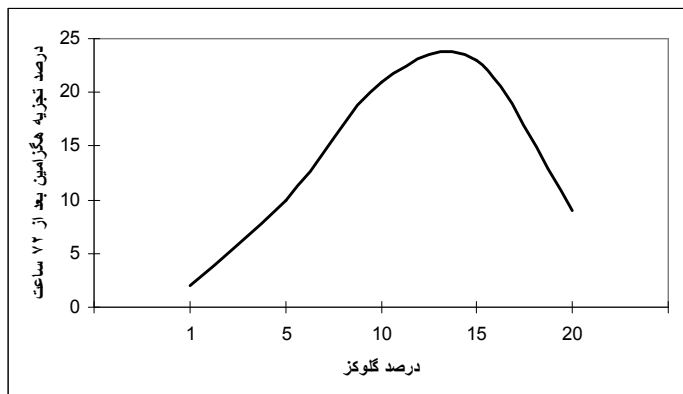


شکل ۲- مقایسه چند منبع مختلف کربن، جهت تجزیه بهتر هگزامین توسط بهترین سویه باکتری

تجزیه‌کننده هگزامین (*Pseudomonas sp.* شماره ۹).

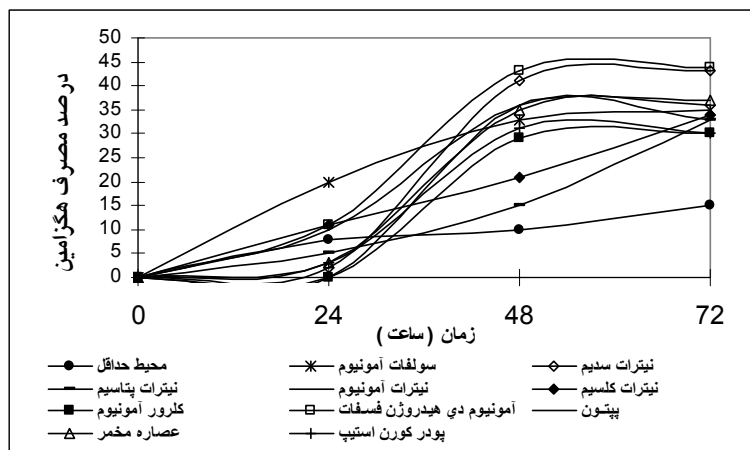
همانگونه که در شکل فوق ملاحظه می‌شود بیشترین حذف هگزامین در محیط‌های حاوی منابع مختلف کربن ارجمله آب‌پنیر (Whey)، گلوکز و سوکروز می‌باشد. البته میزان حذف در محیط حداقل که فاقد منبع کربن مشخصی نیز نباشد و تنها منبع غذایی آن هگزامین است نیز بخوبی دیگر محیط‌ها بوده است. محیط‌های حاوی منابع کربن باعث افزایش رشد سلولها در مرحله اول گشته و سپس با کاهش میزان منبع کربن، میکروارگانیسم ناچار از هگزامین استفاده می‌نماید. بر همین اساس مقادیر مختلف منابع کربن مورد ارزیابی قرار گرفت.

شکل ۳ نشان می‌دهد که مقدار ۱/۵ گرم در لیتر گلوکز بهترین غلظت بوده و باعث رشد بهتر میکروارگانیسم‌ها می‌گردد.



شکل ۳- مقایسه مقادیر مختلف گلوکز در تجزیه هگزامین توسط بهترین سویه باکتری تجزیه‌کننده هگزامین (*Pseudomonas sp.* شماره ۹).

لازم به ذکر است که هر منبع کربن دیگری نیز که بر اساس نوع میکروارگانیسم استفاده شده نتیجه خاصی داشت. برای مثال باکتریهای باسیل یا کوکوباسیل g^- که بیشتر از خانواده پseudomonas بودند قادر به مصرف لاکتوز بوده در حالیکه برخی دیگر از سویه‌ها از این منبع استفاده نمی‌نمودند. باسیلهای g^+ بر روی محیط حاوی نشاسته بخوبی محیط‌های دیگر قادر به رشد بودند. در حالیکه بسیاری دیگر این قدرت را نداشتند. لذا گلوکز را که برای همه سویه‌ها قابل استفاده بود انتخاب، و میزان آنرا بهینه نمودیم. نتایج انتخاب بهترین منبع ازت در شکل ۴ نشان داده شده است.

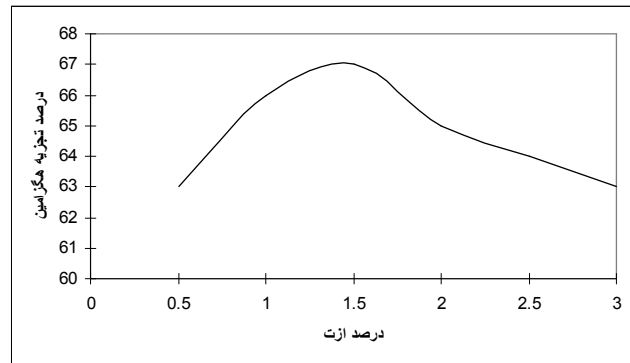


شکل ۴- بررسی بهترین منبع ازت برای تجزیه هگزامین توسط بهترین سویه باکتری تجزیه کننده هگزامین (*Pseudomonas sp.* شماره ۹).

همانگونه که ملاحظه می گردد بهترین منبع ازت، آمونیوم دی هیدروژن فسفات و ماده بعدی نیترات سدیم بود که در محیط حاوی این مواد تجزیه هگزامین در حد مطلوبی انجام می گرفت. احتمالاً آمونیوم دی هیدروژن فسفات از ۳ طریق مختلف باعث افزایش میزان تجزیه هگزامین می گردد. اول بخاطر وجود منبع ازت، دوم وجود منبع فسفات مناسب و سوم به دلیل اینکه این ماده پس از هیدرولیز و مصرف ازت بیشتر، حالت اسید در محیط ایجاد می نماید. هگزامین در محیط بدلیل تولید آمین ایجاد pH قلیایی می نماید که با سیستم بافری KH_2PO_4 آنرا کنترل می نمودیم. ولی این ماده نیز احتمالاً سیستم بافری را در حین فرآیند تخمیر، کم نموده و تنظیم pH بهتر انجام گرفته است. بهر حال این ماده جهت افزایش میزان تجزیه هگزامین در محیط انتخاب و مقدار آن بهینه گردید. همانگونه که در شکل ۵ مشاهده می شود، میزان بهیه منبع ازت جهت تجزیه هگزامین در این پژوهش ۱/۵ گرم در لیتر بدست آمد.

البته لازم به ذکر است که برخی باکتریها در حضور NaNO_3 و برخی در حضور آمونیوم سولفات نیز بخوبی آمونیوم دی هیدروژن فسفات، هگزامین را تجزیه می نمودند.

باتوجه به اینکه همه میکروارگانیسمها در حضور آمونیوم دی هیدروژن فسفات بخوبی قادر به تجزیه هگزامین بودند، این ماده جهت اجرای مراحل بعدی کار انتخاب شد. pH محیط بین ۲ تا ۱۰ تنظیم و سپس میکروارگانیسمهای تجزیه کننده هگزامین در آنها تلقیح و میزان تجزیه هگزامین در زمانهای مختلف محاسبه گردید.



شکل ۵- بررسی بهترین مقدار آمونیوم دی هیدروژن فسفات جهت تجزیه هگزامین توسط بهترین سویه باکتری تجزیه‌کننده هگزامین (*Pseudomonas sp.* شماره ۹)

بهترین pH رشد باکتریها در محدوده pH ۸/۵ - ۶/۵ بوده و همانگونه که ذکر شد در محیطی که فاقد سیستم بافری بود، pH محیط به بالاتر از ۸/۵ می‌رسید که باعث کاهش رشد و تجزیه هگزامین می‌گردید لذا جهت تنظیم pH از سیستم بافری KH_2PO_4 استفاده شد. لازم به ذکر است که برخی پژوهشگران از سیستم بافری K_2HPO_4 استفاده نموده بودند که اثر کمتری در جهت جلوگیری از افزایش pH نشان داد. با توجه به سیستم بافری استفاده شده به همراه آمونیوم دی هیدروژن فسفات pH معادل ۶/۵ جهت کل محیطها انتخاب گردید و با بررسی بعمل آمده و در طی آزمایش نشان داده شد که تغییر عمده‌ای در آن صورت نمی‌گیرد. با بهینه‌شدن شرایط تجزیه هگزامین توسط سویه‌های فوق، میکروارگانیسم‌ها به مقادیر بالاتر هگزامین آداپته گردیدند. از بین میکروارگانیسمهای جدا شده ۱۸ نمونه باکتری، ۳ نمونه مخمر و نمونه کپک به غلظت ۵۰ گرم در لیتر هگزامین آداپته و در این محیط رشد نمودند. از بین نمونه‌های فوق همگی بخوبی در محیط حاوی هگزامین رشد نموده ولی تنها ۱۲ نمونه باکتری از خانواده میکروکوکاسه‌ها و پسودوموناداسه قدرت تجزیه بیش از ۵۰ درصد هگزامین، دو قارچ آلترا ناریا با توان ۵۳ و ۳۲ درصد تجزیه و یک مخمر با توان تجزیه ۸۵٪ هگزامین را تجزیه نمودند.

Reference

- Adroer, N., Cases, C., demas, C., and Sola, C. (1990). Mechanism of formaldehyde biodegradation by *Pseudomonas putida*, Applied Microbiology and Biotechnology, **33**, 217–220.
- Malkit, A., Henis, Y., Oren, A., Gurevich, P., Sarig, S., (1995). Transformation of formaldehyde by a *Halomonas* sp. ,Can. J. Microbiol. **41**, 548–553.
- Bransome, E.D., Henney, J.E., Fay, J.T., Novitch, M., Halperin J.A., Rockville, M.D. (1978). Encyclopedia of chemical technology, third ed., John Wiley and Sons , Canada.
- Calquhoun, K.O., Ballay, D., Asano, T., Bhamidi Marri, R., Chin, K.K., Dahlberg, A.G., Grabow, W.O.K. (1994). Chemical and petrochemical waste management, Industrial waste treatment, Water Sci. Technol., **30(3)**, 95–101.
- Chou, S., Huang, Y.-H. (1999). Treatment of high strength hexamine containing wastewater by Electro-fenton Method, Wat. Res., **33(3)**, 751–756.
- Doronina, N.V., Ezhov, V.A., Trotsenko, Yu.A. (1997). Aerobic biodegradation of formaldehyde, methanol and methylamine by immobilized methlobacterium extorquens cells, Applied Bioche-mistry and Microbiology, **33(2)**, 138–141.
- Gary, L., Madsen and Bruno Jaselskis, (1992). Spectrophotometric determination of HMT, Analyst, **117**, 1785.
- Karr, C.L., Sharma, S.K., Hatcher, W.M., Harper, T.R. (1993). Proc. Int. Symp. Modell. Simul. Control Hydrometal Processes. Puble by Canadian Institute of Mining. Metallurgy and Petroleum, Xerox Tower, Montreal, Que, Can. P. 227–236.
- Painter, H.A., King, E.F. (1986). The need for apply tests in biodegradability assessments, Chemosphere, **15(4)**, 471–472.
- Siebold, M., Frieling P.V., Joppien R., Rindfleisch, D., Schugerl, K., and Roper, H. (1995). Comparison of the production of lactic acid by three different Lactobacilli and its recovery by extraction and electro dialysis. Process Biochemistry, **30(1)**, 81–95.
- Smith, A., and Colquhon, K.O. (1987). Biodegradation of Hexamine, Chemosphere, **16(7)**, 1555–1556.
- Tuncer, S., Erguven, S., Kocagoz, S., Unal, S. (1998). Comparison of cytochemical staining, Immunoflouresence and PCR for diagnosis of *Pheumo cystis carinii* on sputum samples, Scand. J. Infect. Dis., **30**, 125–128.
- The United Staets Pharma Copeia, The National Formulary (USP) 24, United States Pharma Copeiol Convention, Rockvill, MD., 2000. 1062–1063.
- Venkiteswarn, S.L. (1973). Specification for HMT (Hexamine), In: Indian Standards Institution, first revision, IS: 4306–1973.

استاندارد شماره ۳۴۶۶، ویژگی‌های هگزامین، مؤسسه استاندارد و تحقیقات صنعتی ایران، چاپ
اول شهریور ۱۳۷۳