

## بررسی کارایی شاخص دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی نسبت به روش های متداول و استفاده از آن به منظور تعیین میزان رسیدگی کود کمپوست

فاطمه نجات زاده<sup>۱</sup>، فتح الله غلامی بروجنی<sup>۲\*</sup>

<sup>۱</sup> استادیار گروه باغبانی، دانشکده کشاورزی، دانشگاه آزاد اسلامی خوی، آذربایجان غربی، خوی، ایران  
<sup>۲</sup> عضو هیأت علمی مرکز تحقیقات عوامل اجتماعی موثر برسلامت و استادیار گروه بهداشت محیط، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی ارومیه، ارومیه، ایران

### چکیده

**سابقه و هدف:** در این مطالعه به بررسی آزمایشگاهی دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی به منظور بررسی میزان تجزیه مواد آلی در طول انجام فرایند کمپوست سازی سریع و متداول مواد زائد شهری پرداخته شده است.

**مواد و روش ها:** با استفاده از شاخص دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی آمیلاز، پروتئاز، فسفاتاز و سلوژ به بررسی رسیدگی کمپوست پرداخته شده است. همچنین پارامتر های مختلف سرعت هوادهی، افزودن مواد شیمیایی مثل گلوكز(G) و اسید استیک (AA) و کاربرد بیومس میکروبی (M) به منظور تسریع در تجزیه مواد زائد شهری مورد مطالعه قرار گرفت.

**یافته ها:** نتایج نشان داد که تجزیه مواد آلی با سرعت بالای (در طول ۹ تا ۱۲ روز) در فرایند کمپوستینگ سریع کنترل شده نسبت کریں به ازت (C/N) را به کمتر از ۱۵ رسانده است که این نسبت تاکنون به عنوان یکی از شاخص های رسیدگی کود تلقی میشود. در صورتی که در فرایند کمپوستینگ معمولی در مدت زمان ۲۰ روز نسبت (C/N) به زیر ۲۰ رسیده است. تولید آنزیم های انتخاب شده (آمیلاز، پروتئاز، فسفاتاز و سلوژ) نشانگر سرعت تجزیه ویژه مواد آلی ناپایدار موجود در مواد زائد شهری می باشد.

**نتیجه گیری:** بنابراین میتوان از این مطالعه استنباط نمود که فرایند کنترل شده کمپوستینگ مواد زائد شهری در مقایسه با روش متداول با سرعت بیشتری انجام می شود و روش های استفاده از شاخص دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی به جای روش های سنتی در تعیین میزان رسیدگی کود، شاخص های دقیق تری می باشند.

### کلمات کلیدی: کمپوست، فعالیت آنزیمی، دینامیک میکروبی، مواد زائد شهری، بیومس میکروبی

### مقدمه

بازیافت این مواد می باشد ولی این فرایند به خاطر معایبی مثل زمان زیاد و فضای مورد نیاز، همچنین نیروی انسانی مورد نیاز کاربرد این تکنولوژی مناسب را با مشکلاتی مواجه ساخته است. کاهش زمان مورد نیاز برای فرایند کمپوست سازی با کاهش قابل توجه در نسبت (C/N) به عنوان یکی از گزینه های مناسب تولید کمپوست محسوب می شود (۲). دیگر مشکل سرراه فرایند تولید کمپوست ارزیابی میزان رسیدگی کمپوست است. پارامترهای مختلفی برای این ارزیابی وجود دارد از جمله این روشها می توان به موارد زیر اشاره نمود (۷).

۱- تغییر در ویژگیهای فیزیکی و شیمیایی کود کمپوست -۲- روش های رنگ سنجی و اسپکتروسکوپی -۳- تست رویش یا جوانه زنی -۴- فعالیت آنزیمی

همچنین Hue در سال ۱۹۹۵ استفاده از نسبت کریں آلی قابل

اخیراً کاربرد روش کمپوست به منظور بازیافت مواد آلی مواد زائد شهری به دلیل بالا بودن مواد آلی در پسماند شهری و همچنین راهبری آسان فرایند مورد توجه زیادی قرار گرفت. تبدیل مواد آلی به واحد های ساده تر کریں آلی و نیتروژن هدف اولیه تبدیل مواد آلی به کود کمپوست است. در ایران نیز به دلیل اینکه بین ۵۰٪-۷۰٪ پسماند شهری را مواد آلی تشکیل می دهد (۵). این فرایند در بسیاری از شهرهای کشور مانند تهران، مشهد، شیراز، همدان مورد استفاده قرار می گیرد. بدون شک کمپوست مواد آلی پسماند شهری روش مناسبی برای

آدرس نویسنده مسئول : دانشگاه علوم پزشکی ارومیه، دانشکده بهداشت، گروه بهداشت محیط  
Email: gholami\_b\_f@yahoo.com  
تاریخ دریافت مقاله: ۹۱/۱۲/۱۹  
تاریخ پذیرش: ۹۲/۳/۱۲

طول انجام فرایند کمپوست سازی سریع و متداول مواد زائد شهری پرداخته شده است. تا بتوان استفاده از شاخص دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی به جای روش‌های سنتی در تعیین میزان رسیدگی کود کمپوست را مورد بررسی قرار داد.

## مواد و روش ها

### جمع آوری و فراوری مواد زائد شهری

مواد زائد شهری در شرایط مناسب جمع آوری و به آزمایشگاه پژوهشگاه ملی مهندسی ژنتیک و زیست فناوری منتقل شده و بعد از غربال کردن اولیه مواد زائد با استفاده از روش-Air clasification، سایر مواد زباله مثل شیشه، پلاستیک و سایر مواد جداسازی شدند. مواد باقیمانده درآون آزمایشگاهی در دمای ۶۰ درجه به مدت ۲ روز خشک شدند و سپس با استفاده از خردکن تا اندازه  $5\text{ mm}/10\%$  خرد شدند و ویژگیهای فیزیکو-شیمیایی Standard Meth-(-) این مواد با استفاده از پروتکلهای استاندارد (ods for Analysis of Solid Waste

### انجام آزمایشات

کمپوست سازی سریع (R.C) در یک راکتور با ظرفیت ۵ kg در ۱۲ ساعت در روز با میزان  $1\text{ kg}/\text{kg OM}$  انجام شد. هوای مورد نیاز با استفاده از دو پمپ آکواریومی لایه سنگ ریزه با ضخامت  $3\text{-cm}/5\text{ cm}$  در کف راکتور ایجاد شد که شیرابه تولیدی را در طی فرایند جمع آوری کند. همچنین یک راکتور شاهد با همین ویژگی ولی بدون هوادهی به عنوان کمپوست ساز معمولی (N.C) ساخته شد. ۲ کیلوگرم از مواد خشک شده و خرد شده فوق در راکتور ریخته شده و آب پاشی روی آن انجام شد و سپس مواد بیولوژیکی و شیمیایی مثل گلوكزر (G) (۱۰ گرم به ازای هر  $2\text{ kg}$  مواد) اسید استیک (AA) (۴۰-۳۵ میلی لیتر به ازای هر  $2\text{ kg}$ ) pH به  $5/5$  برسد) و همچنین تلقیح میکروبی (M) سلولولیتیک ( $100\text{ ml}/1\text{ ml}$  لیتر بیومس حاوی کریزوسپوریوم (chrysosporium) ( $\text{CFU}/10^6$ ) و همچنین تریکودرما (Trichoderma) ( $\text{CFU}/10^6$ ) در سه راکتور مشابه اضافه شدند و راکتور شاهد بدون هوادهی و افزودن عوامل فوق که به عنوان کمپوست سازی معمولی (N.C) مشخص می شود. تمامی راکتورها در  $55\%$  رطوبت انجام شده است.

بطورکلی چهار راکتور به شکل زیر مورد مطالعه قرار گرفتند.

حل در آب به کل نیتروژن آلی را به عنوان روش مناسب تست رسیدگی کمپوست اشاره کرده است و همچنین این نسبت  $70\%>$  به عنوان پایداری کود اشاره کرد (۴). با این وجود فراوانی تغییرات شیمیایی و بیولوژیکی که در طی فرایند کمپوست سازی رخ می دهد و روش‌های به کار رفته برای پایش این تغییرات دارای مشکلات فراوانی می باشد (۱). بنابراین سهولت و کاربرد آسان تکنیک های آزمایشی برای پایش و بررسی ویژگی های کمپوست امری ضروری به نظر می رسد. در یک سیستم عمومی مواد زائد، راندمان کلی شکستن مواد آلی وابسته به فعالیت میکروبی می باشد. میکرو ارگانیسم ها در بین انواع مختلف سوبستراهای موجود در پسماند عمدتاً با استفاده از آنزیم های هیدرولیتیک عمل تجزیه مواد آلی را انجام می دهند (۳). آنزیم های آزاد شده به وسیله میکروارگانیسم ها در طی فرایند کمپوست سازی موجب شکستن انواع ترکیبات آلی دارای ساختار پیچیده می شود و منجر به ایجاد ترکیبات ساده و قابل حل در آب می شوند (۵). تجزیه سوبستراهای ناپایدار موجود در مواد آلی را می توان با مطالعه هیدرولازهای ویژه که قابلیت اندازه گیری ساده ای دارند و همچنین برای سوبستراهای اختصاصی می باشند مورد بررسی قرار داد (۶). آنزیم های مختلف هیدرولیتیک سرعت تجزیه سوبسترا را کنترل می کنند. آنزیم های مهم تجزیه مواد آلی در فرایند کمپوست شامل: سلولاز (که تجزیه ترکیبات سلولزی را کاتالیز می کنند) بتا گلوكوزیدازها (که هیدرولیز گلوكزها را انجام می دهند)، اوره آز (که معدنی سازی ترکیبات ازتی را انجام می دهند)، فسفاتازها و آریل سولفاتازها (که حذف گروه فسفات و سولفات را از ترکیبات آلی انجام می دهند) می باشند (۶). شناسایی فعالیت های آنزیمی در طی فرایند کمپوست سازی می تواند بازتاب مناسبی از دینامیک فرایند کمپوست باشد و همچنین میزان رسیدگی کمپوست را نشان دهد. همچنین تجزیه مناسب ترکیبات آلی ارتباط زیادی با فعالیت آنزیمی و کمیت و کیفیت مواد آلی دارد و می تواند اطلاعات خوبی از پایداری کمپوست تولید شده به ما بدهد. این روشها نسبت به سایر روش‌های بررسی پایداری کمپوست آسانتر، سریعتر و نسبتاً ارزانتر می باشد. با توجه به مسائل ارائه شده در بالا در این مطالعه به بررسی آزمایشگاهی دینامیک میکروبی و فعالیت آنزیمی به منظور بررسی میزان تجزیه مواد آلی در

و سریع (R.C) نتایج غالب توجهی را نشان داد. افزایش دمای توده در فرایند R.C بیشتر از N.C بوده است. حداکثر دمای  $^{\circ}\text{C}$  ۴۱ در راکتور A+G در سومین روز فرایند ایجاد شد و پس از آن در راکتور (A+G+AA+M) و بعد از آن در A+G+AA و در انتهای در روش N.C دمای  $^{\circ}\text{C} ۳۰$  در ۶-۹ روز از شروع فرایند ایجاد شده است. در جدول ۱ نسبت C/N در راکتورهای مختلف آورده شده است. نتایج نشان می دهد کاهش C/N در راکتورهای R.C نسبت به N.C بیشتر بوده است. حداقل C/N در راکتور A+G نسبت به N.C دیده شده است و پس از آن A+G+AA (۱۲/۴۴) و A+G+AA+M (۱۴/۶) و در انتهای در N.C این مقدار ۱۸/۴ بوده است. نتایج نشان می دهد حداقل N/C در پایان ۲۱ روز دیده شده است. در طی ۰-۹ روز اولیه سرعت کاهش C/N بیشتر بوده است. نسبت N/C کمتر از ۲۰ نشان دهنده رسیدگی قابل قبول در توده کمپوست است که این کاهش در اثر تجزیه مواد آلی و معدنی شدن ایجاد می شود.

جدول ۱- تغییرات C/N در طول فرایند در راکتورهای مختلف

| روز | راکتورها |       |        |          |
|-----|----------|-------|--------|----------|
|     | N.C      | A+G   | A+G+AA | A+G+AA+M |
| ۰   | ۳۳/۵۳    | ۳۳/۵۳ | ۳۳/۵۳  | ۳۳/۵۳    |
| ۳   | ۳۰/۱۲    | ۲۸/۶۶ | ۲۸/۳۷  | ۲۶/۳۷    |
| ۶   | ۲۶/۵۴    | ۲۱/۹۲ | ۱۸/۳۴  | ۱۸/۴۳    |
| ۹   | ۲۳/۲۹    | ۱۹/۲۶ | ۱۸/۵۵  | ۱۷/۵۰    |
| ۱۲  | ۲۲/۱۳    | ۱۸/۳۱ | ۱۷/۳۹  | ۱۷/۰۴    |
| ۱۵  | ۲۱/۱۷    | ۱۵/۱۷ | ۱۵/۶۳  | ۱۶/۳۵    |
| ۱۸  | ۲۰/۱۷    | ۱۳/۰۶ | ۱۴/۴۴  | ۱۵/۱۳    |
| ۲۱  | ۱۹/۶۴    | ۱۱/۶۵ | ۱۲/۴۵  | ۱۴/۶۱    |

#### تغییر در بیومس میکروبی

جدول ۲ و شکل ۱ و ۲ تغییرات بیومس میکروبی رادر R.C مواد زائد شهری نشان می دهد. نتایج نشان می دهد بیومس میکروبی R.C تا روز ۱۵ فرایند به سرعت افزایش یافته و پس از آن بطور جزئی کاهش یافته است. در صورتی که در N.C کاهش بیومس میکروبی در طی فرایند دیده شده است. مقایسه راکتورهای R.C نشان می دهد راکتور A+G+AA بیشترین رشد بیومس میکروبی و پیش از آن A+G+AA+M و A+G قرار گرفتند.

- ۱- کمپوست سازی معمولی بدون هوادهی (N.C)
  - ۲- هوادهی + گلوكز (A+G) ۳- هوادهی + گلوكز + استیک اسید (A+G+AA)
  - ۴- هوادهی + گلوكز + استیک اسید + بیومس میکروبی (A+G+AA+M)
- تمامی راکتورها همزمان راه اندازی شدند و به مدت ۲۱ روز پایش شدند. تمامی آزمایشات در دمای اتاق ۲۵ درجه و رطوبت نسبی ۴۵٪ انجام شد.

#### آنالیز فیزیکو شیمیایی کمپوست

نمونه های کمپوست در تمامی راکتورها هر دو روز یکبار به منظور آنالیز ویژگیهای فیزیکو شیمیایی و بیولوژیکی مورد بررسی قرار گرفت. نمونه ها درهواخ خشک ۰-۲۷-۲۹ روز ۴ تا ۲۷-۲۹ قابل نگهداری بود. pH نمونه ها پس از حل کردن (W/V) ۱ به ۵ در آب قطراندازه گیری شد. تغییرات دمایی در طی فرایند با استفاده از دماسنجه ای که در وسط توده قرار گرفته پایش شده است. کربن آلی کمپوست با استفاده از روش سوزاندن در کوره اندازه گیری شد. نیتروژن کل با استفاده از روش KJeldahl سنجش شد. (باکتریها و قارچها) بیومس با استفاده از کشت در محیط کشت ویژه میکرووارگانیسم در پلیت و واحد تشکیل کلونی (CFU) و انکوباسیون در ۳۷ درجه سنجش شد. فعالیت آنزیم های انتخابی با روش های زیر سنجش شد (۷۰ و ۷۸). فعالیت آنزیم آمیلاز در  $\text{pH}=5/2$  با استرات سدیم استیک Nal- (son-Somogyi) (۹)، فعالیت آنزیم فسفاتاز با استفاده از روش Alef و همکاران (۱۹۹۵)، فعالیت آنزیم پروتئاز با استفاده از آندازه گیری هیدرولیز کازئین طبق روش Ladd، فعالیت سلو Laz با استفاده از کربوکسی متیل سلوزل به عنوان سوبسترا طبق روش Alef انجام شد (۹ و ۱).

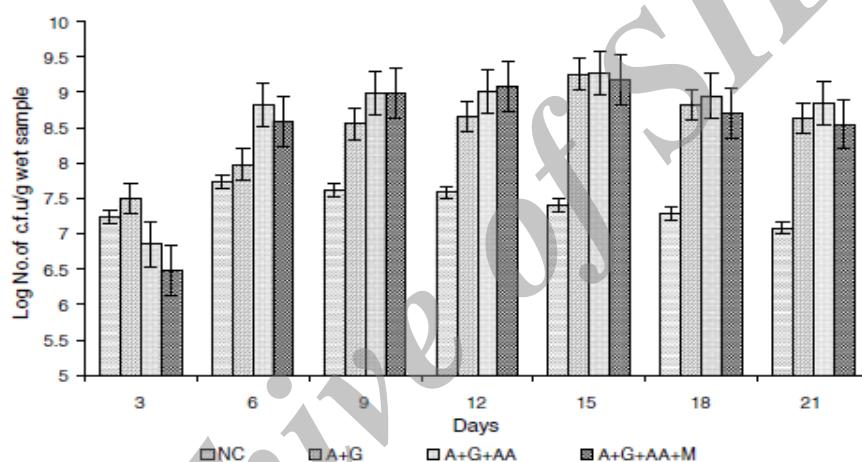
#### یافته ها

ویژگی های فیزیکو شیمیایی مواد زائد شهری ویژگی های فیزیکو شیمیایی مواد زائد شهری نشان می دهد مواد زائد شهری دارای  $63/13\%$  مواد قابل کمپوست،  $45\%$  رطوبت و  $\text{pH}=7/4$ ، کربن آلی  $45/6\%$ ، نسبت اولیه  $=33/53$  C/N و ارزش حرارتی  $2400 \text{ Kcal/kg}$  بود. تغییرات پارامترهای فیزیکو شیمیایی در طی فرایند کمپوست سازی نرمال (N.C)

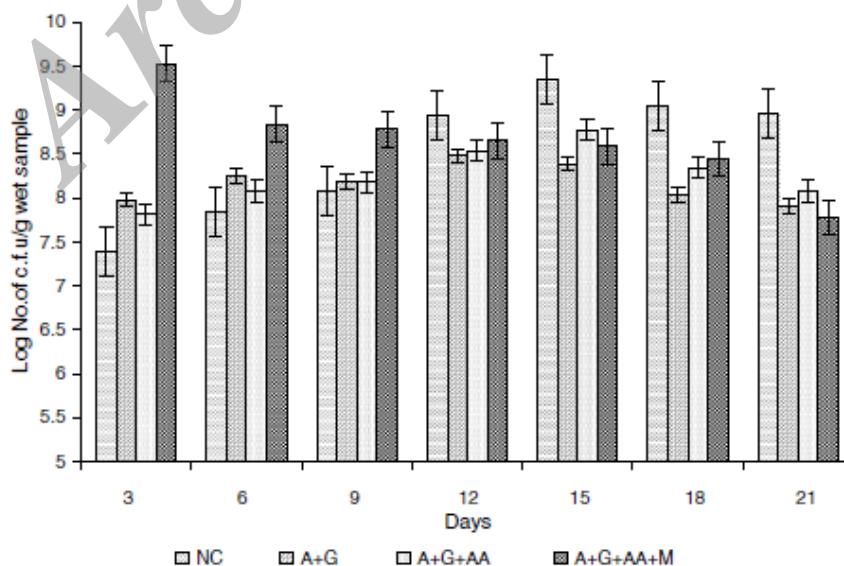
جدول ۲- تغییرات بیومس باکتریایی و قارچی در راکتورها (بر حسب g) (LogNo-CFU/g)

| زمان | راکتور شاهد |      | A+G    |      | A+G+AA |      | A+G+AA+M |      |
|------|-------------|------|--------|------|--------|------|----------|------|
|      | باکتری      | قارچ | باکتری | قارچ | باکتری | قارچ | باکتری   | قارچ |
| روز  |             |      |        |      |        |      |          |      |
| ۳    | ۷/۲۳        | ۷/۳۹ | ۷/۵۱   | ۷/۹۸ | ۶/۸۴   | ۷/۸۱ | ۶/۴۷     | ۹/۵۳ |
| ۶    | ۷/۷۳        | ۷/۸۴ | ۷/۹۸   | ۸/۲۵ | ۸/۸۳   | ۸/۰۸ | ۸/۵۹     | ۸/۸۴ |
| ۹    | ۷/۶۲        | ۸/۰۸ | ۸/۵۶   | ۸/۱۸ | ۸/۹۹   | ۸/۱۸ | ۸/۹۸     | ۸/۷۸ |
| ۱۲   | ۷/۵۸        | ۸/۹۵ | ۸/۶۵   | ۸/۴۸ | ۹      | ۸/۵۴ | ۹/۰۷     | ۸/۶۵ |
| ۱۵   | ۷/۴         | ۹/۳۶ | ۹/۲۵   | ۸/۳۹ | ۹/۲۸   | ۸/۷۷ | ۹/۱۷     | ۸/۵۹ |
| ۱۸   | ۷/۲۸        | ۹/۰۴ | ۸/۸۲   | ۸/۰۴ | ۸/۹۵   | ۸/۳۴ | ۸/۶۹     | ۸/۴۵ |
| ۲۱   | ۷/۰۸        | ۸/۹۷ | ۸/۶۳   | ۷/۹  | ۸/۸۴   | ۸/۰۸ | ۸/۵۴     | ۷/۷۸ |

بیومس قارچی در روزهای ۱۵-۲۱ روز رشد زیادی نداشته است و در راکتور چهارم کاهش بیومس قارچی دیده شده است. ولی در این راکتور با توجه به اینکه بیومس قارچی به آن اضافه شده است بیشترین بیومس قارچی را داشته است.

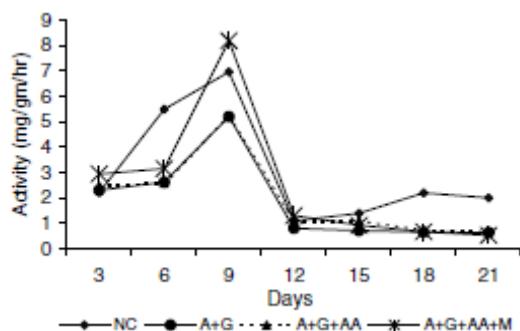


شکل ۱- تغییرات بیومس باکتریایی در طول دوره کمپوست سازی در راکتورهای مختلف



شکل ۲- تغییرات بیومس قارچی در طول دوره کمپوست سازی در راکتورهای مختلف

## نتایج فعالیت آنزیمی فعالیت آنزیم آمیلاز

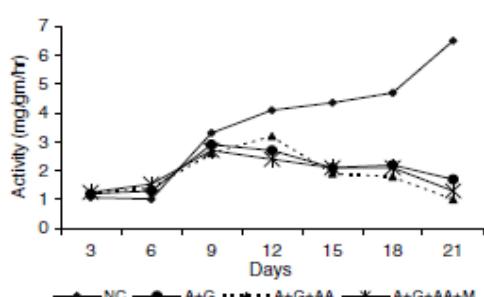


شکل ۴- تغییرات فعالیت آنزیم فسفاتاز در طی فرایند کمپوست در راکتورهای مختلف  
**فعالیت آنزیم پروتئاز**

نتایج این بخش در شکل ۵ آورده شده است. نتایج نشان می دهد فعالیت پروتئاز نیز مانند دو آنزیم قبلی در ابتدای فرایند افزایش یافته ولی بعداز ۹ روز کاهش فعالیت آنزیم پروتئاز جزئی در فرایند R.C دیده شده است. ولی در فرایند N.C فعالیت آنزیم در فرایند R.C دیده شده است. ولی در فرایند N.C فعالیت آنزیم همچنان تا پایان فرایند رو به افزایش بوده است و نشان می دهد همچنان بعد از ۲۱ روز تجزیه پروتئین ها اتفاق می افتد ولی در N.C روز دیده شده است. در فرایند R.C کاهش فعالیت بعد از ۹ روز دیده شده است. با توجه به اینکه کمپوست سازی کامل انجام نشده است بعد از ۲۱ روز همچنان موادآلی قابل تجزیه وجود دارد.

### فعالیت آنزیم سلولاز

شکل ۶ فعالیت آنزیم سلولاز را در راکتورهای مورد مطالعه نشان می دهد. نتایج این مطالعه نشان می دهد فعالیت آنزیم سلولاز تا روز ۱۲ فرایند های R.C افزایش یافته است و سپس کاهش یافته است ولی در مورد N.C همچنان فعالیت این آنزیم رو به افزایش بوده است و این به دلیل نارس بودن توده در طول دوره ۲۱ روزه بوده است. با توجه به این نتایج می توان گفت در طول ۱۲ روز در فرایند R.C حداکثر مقدار سلولاز موجود در توده تجزیه می شود و در پایان دوره کمپوست کاهش می یابد.

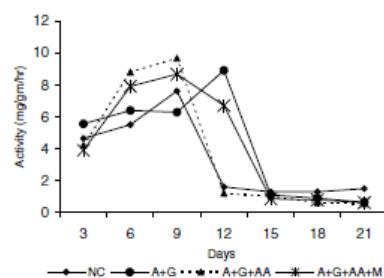


شکل ۵- تغییرات فعالیت آنزیم پروتئاز در طی فرایند کمپوست در راکتورهای مختلف

نتایج این مطالعه در شکل ۳ آورده شده است. نتایج نشان می دهد فعالیت آمیلاز در تمامی راکتورها تا روز ۹ فرایند افزایش یافته است. در راکتورهای R.C افزایش فعالیت آمیلاز قابل ملاحظه بوده است. بیشترین رشد فعالیت در راکتور A+G+AA بعد از آن A+G و سپس در G دیده شده است و در راکتور N.C حداقل فعالیت آمیلاز دیده شده است. از نتایج این مطالعه می توان استنباط نمود که حداکثر تجزیه گلوکز در روز ۹ اول ایجاد شده است. به همین دلیل در این زمان فعالیت آمیلاز افزایش داشته است. تولید آنزیم وابسته به بیومس میکروبی می باشد و زمانی که این بیومس تجزیه می شود فعالیت آنزیمی نیز کاهش می یابد. حداکثر فعالیت آمیلاز زمانی بوده که استیک اسید و گلوکز به محیط اضافه شده است. گلوکز به عنوان منبع مهم انرژی میکرووارگانیسم هاست و استیک اسید نیز به عنوان منبع کربن سهل الوصول برای بیومس است (۳۰).

### فعالیت فسفاتاز

نتایج این مطالعه در شکل ۴ آورده شده است این نتایج نیز مشابه فعالیت آنزیم آمیلاز است. یعنی در ۹ روز اولیه فعالیت آنزیمی افزایش یافته است و پس از آن به شدت کاهش یافته است. فسفاتاز یک آنزیم بالارزش در زمینه کشاورزی می باشد به دلیل اینکه ترکیبات آلی فسفردار را به فرمهای مختلف فسفر غیرآلی قابل جذب توسط گیاهان تبدیل می کند. این آنزیم در سیکل فسفر یک آنزیم بسیار مهم می باشد. نتایج این مطالعه نشان می دهد فعالیت آنزیم فسفاتاز در فاز اولیه فرایند بالا بوده است و در انتهای روز ۹ به حداکثر خود می رسد و سپس کاهش می یابد. که به خاطر کاهش مقدار فسفات آلی در توده کمپوست می باشد.



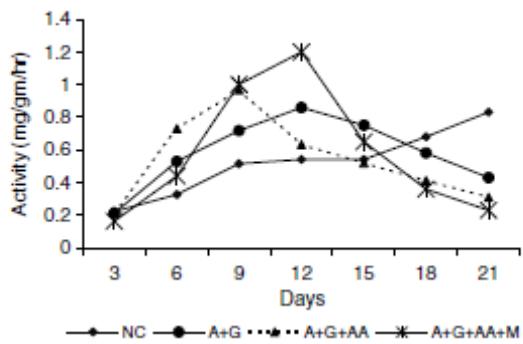
شکل ۳- تغییرات فعالیت آنزیم آمیلاز در طی فرایند کمپوست در راکتورهای مختلف

$A+G+AA+M$  دیده شده است و می تواند به خاطر افروزن

محیط قارچی به توده در ابتدای فرایند کمپوست سازی باشد. فعالیت سلولاز در ابتدای شروع فرایند در راکتور N.C به این خاطر است که بیومس قارچی در توده موجود نبوده است ولی در فازهای بعدی تولید کمپوست قارچها رشد کرده و فعالیت سلولاز شروع شده است دلیل دیگر می تواند این باشد که به دلیل کاهش نسبت C/N در فازهای بعدی فرایند N.C که منجر به افزایش نیتروژن در دسترس شده و رشد قارچها تشیدید یافته است. همچنین می توان استنباط نمود که روشهای فیزیکی و شیمیایی نمی توانند شاخص مناسبی برای رسیدگی کمپوست باشد چراکه همچنان در حال تجزیه می باشد ولی C/N کاهش پیدا نمی کند. اغلب قارچها مسئول تجزیه سلولاز در توده می باشند. Hirari در سال ۱۹۸۳ گزارش کرد که نسبت C/N نمی تواند به عنوان یک شاخص برای رسیدگی کمپوست مطرح شود به خاطر اینکه این نسبت به شدت واپسیه به طبیعت مواد آلی موجود در کمپوست است. از نتایج مشخص است سرعت تجزیه مواد پایدار در توده کمپوست مثل سلولز در فرایند R.C بیشتر از فرایند N.C بوده است. همچنین می توان نتیجه گیری کرد که پارامترهای فیزیکو شیمیایی مثل نسبت C/N نمی تواند به عنوان شاخص مناسبی برای تعیین میزان رسیدگی توده باشد و از این پارامترها به منظور تعیین میزان تجزیه سوبسترها مختلف نمی توان استفاده کرد بنابراین پارامترهای مختلفی مثل دینامیک های میکروبی و فعالیت آنزیمی می توانند شاخص مناسبی برای بررسی وضعیت توده کمپوست باشند.

### تشکر و قدردانی

نویسندها از صندوق حمایت از پژوهشگران کشور و همچنین از کارشناسان پژوهشگاه ملی مهندسی ژئوتک و زیست فناوری تهران به جهت مساعدت در انجام این کار تحقیقاتی تشکر می نمایند.



شکل ۶- تغییرات فعالیت آنزیم سلولاز در طی فرایند کمپوست در راکتورهای

مختلف

### بحث

دما یکی از پارامترهای مهم در فرایند کمپوست می باشد. افزایش دما در هر مرحله از کمپوست در نتیجه رسیدن به فاز ترموفیلیک می باشد. دمای توده در طی فرایند در نتیجه تجزیه سریع مواد آلی سریع تجزیه پذیر و ترکیبات نیتروژن توسط میکرووارگانیسم ها ایجاد می شود. و پس از تجزیه مواد دمای توده کاهش می یابد و به دمای محیط نزدیک می شود. مطالعات نشان می دهد دمای توده کمپوست در فاز ترموفیلیک به ۴۵-۶۰ می رسد(۷) ولی در این مطالعه حداقل دما ۴۵-۵۶ در راکتور ها ثبت شده است که ممکن است در اثر هوادهای ایجاد شده باشد. راندمان کمپوست سازی سریع R.C با تغییر در پارامترهای فیزیکی (هوادهای)، شیمیایی (اسیداستیک) و بیولوژیکی (بیومس میکروبی) منجر به افزایش سرعت تولید کود می شود. pH در فرایند R.C با گذشت زمان تا ۲۱ روز رو به افزایش بود و در پایان فرایند حداقل pH گزارش شده است. ولی در فرایند N.C با گذشت زمان pH کاهش یافته که ممکن است در اثر بی هوایی شدن توده ایجاد شده باشد. همچنین افزایش pH در فرایند R.C ممکن است در اثر آمونیفیکاسیون ایجاد شده باشد که این خود نشان می دهد در R.C فرایند سریعتر انجام می شود. نتایج این مطالعه نشان می دهد R.C با استفاده از مواد شیمیایی و آنزیمهای به سرعت می تواند نسبت C/N را کاهش دهد. در نتیجه سرعت کمپوست نسبت به N.C بیشتر است. حداقل فعالیت فسفاتاز در راکتور A+G+AA+M دیده شده است. که می تواند ناشی از شرایط و منبع کربن و انرژی که توسط میکرووارگانیسم ها سریعاً قابل دسترس است می باشد. حداقل فعالیت سلولاز در راکتور

## منابع

- (1) Alef K, Nannipieri P. Methods in Applied Soil Microbiology and Biochemistry. Academic Press, London 2005.
- (2) Benitez E, Nogales R, Elvira C, Masciandaro G, Ceccanti B. Enzyme activities as indicators of the stabilization of sewage sludges composting with *Eisenia foetida*. *Bioresource Technol*, 2008; 67: 297–303.
- (3) Castaldi P, Alberti G, Melis A, Melis P. Evolution of carbon compounds during composting process. *Humic substances Environ*, 2003; 3 (1): 13–19.
- (4) Castaldi P, Garau G, Melis P. Maturity assessment of compost from municipal solid waste through the study of enzyme activities and water soluble fractions. *Waste Manag*, 2008; 28(3):534-40.
- (5) De Oliveira SC, Provenzano MR, Silva MRS, Senesi N. Maturity degree of composts from municipal solid wastes evaluated by differential scanning calorimetry. *Environ Technol*, 2002; 23: 1099–1105.
- (6) Diaz MJ, Madejon E, Lopez F, Lopez R, Cabrera F. Optimization of the rate vinasse/grape marc for co-composting process. *Process Biochem*, 2002; 37: 1143–1150.
- (7) Goyal S, Dhull SK, Kapoor KK. Chemical and biological changes during composting of different organic wastes and assessment of compost maturity. *Bioresource Technol*, 2005; 96: 1584–1591.
- (8) Keener HM, Elwell DL, Ekinci K, Hoitink HAJ. Composting and value-added utilization of manure from a high-rise swine finishing facility. *Compost Sci Util*, 2009; 9: 312–321.
- (9) Margesin R, Cimadom J, Schinner F. Biological activity during composting of sewage sludge at low temperatures. *Int Biodeteriorat Biodegrad*, 2006; 57: 88–92.
- (10) Vining MA. Bench-scale compost reactors system and the self heating capabilities, Master of Science Thesis, Texas A&M University Department of Civil and Environmental Engineering 2008.