



## حذف اسید سالیسیلیک موجود در پساب‌های صنعتی به روش ازوناسیون

محمد آرمان فر

تهران، سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران، مجتمع عصر انقلاب، دانشکده شیمی

### چکیده:

حذف ترکیب آромاتیکی اسیدسالیسیلیک با مقداری جزئی قابل یافتن در پساب‌های صنایع غذائی (ppm ۸۰-۱۰۰) به روش ازوناسیون تحت مطالعه قرار گرفت و تأثیر غلظت اکسیدان و pH بر روی شاخص‌های شیمیائی COD و TOC بررسی شد. نتایج نشان داد که ماکریسم مقدار افت چنین فاکتورهایی بیشتر در محیط‌های قلائی و خنثی اتفاق می‌افتد. با تزریق حدود ۱۹/۱ mgL<sup>-1</sup> از ازون، مقدار حذف COD و TOC به ترتیب برابر با ۶۸/۸۹٪ و ۳۸/۶۵٪ به دست آمد. با توجه به pH ذکر شده و تغییرات COD و TOC چنین استنباط می‌شود که مکانیزم حذف از طریق گروههای هیدروکسیل رادیکالی تولید شده از O<sub>3</sub> بر روی مولکول تحت مطالعه صورت گرفته است. نتایج HPLC نشان می‌دهد که بیشتر آروماتیک‌ها و حداوسطهای تولید شده در طول ازوناسیون در مقدار ۱۹/۱ mgO<sub>3</sub>/L تخریب می‌گردند. در این تحقیق نمونه شیشه سازی شده پساب واقعی حاوی اسید سالیسیلیک نیز تهیه و مورد بررسی قرار گرفت. کاهش بیولوژیکی که بر حسب نسبت BOD<sub>5</sub>/COD سنجیده می‌شود، افزایشی از رقم ۰/۴۳ (پساب تصفیه‌نشده) تا حدود ۰/۹۷ را در طول ازوناسیون با مقدار ازون اعمالی نشان داد.

**کلید واژه‌ی:** ازوناسیون، اسید سالیسیلیک، BOD<sub>5</sub>، TOC، COD، رادیکال هیدروکسیل، آروماتیک

### مقدمه

یکی از روش‌های پیشرفته و موثر در حذف ترکیبات آروماتیک می‌باشد. در سال ۱۹۹۹ تأثیر ازوناسیون تنها و ازوناسیون همراه با هیدروژن پراکسید یا پرتو UV روی تخریب شیمیایی و بیوشیمیایی پساب‌های صنایع پرورده میوه زیتون و روغن‌گیری از آن انجام شد. نتایج کاهش فاکتور COD را در حدود ۹۰-۸۰٪ نشان داد [۱-۳].

پساب‌های صنایع غذائی مانند واحد‌های تولید کیک و کنستانتره میوه و صنایع خمیری و روغن‌گیری در فرایند تولید محصول غیر از مواد آلی موجود شامل ترکیبات ویژه‌ای مانند خود گلوکز، نشاسته، اسیدسالیسیلیک، اسیدسیتریک و ... می‌باشند که خود این ترکیبات در جریان شستشو وارد محیط زیست شده و لذا باید از محیط حذف شوند. روش ازوناسیون

شرایط عملیات می توانند از مقادیر خیلی جزئی تا مقادیر ۱۰۰–۵۰ ppm وجود داشته باشند. از جمله این ترکیبات می توان به اسید گالیک، پاراهیدروکسی بنزوئیک اسید (اسید سالیسیلیک)، تیروسیل و کاتچین اشاره کرد.

بطوریکه واضح است در مطالعات ارائه شده با وجود اینکه فرایند اکسیداسیون پیشرفته (AOPs) بطور دامنه داری در سطح خود پساب های واقعی و یا مشابه سازی شده انجام شده است ولی گزارس مبسوطی در مورد اسید سالیسیلیک تا به حال ارائه نشده است. از آنجاییکه اسید سالیسیلیک خود از عوامل آلاندی موجود در پساب های مشابه می باشد بر حسب طبیعت ساختمان مولکولی خود (آروماتیکی) آشکارا غیر قابل تجزیه بیو لوژیکی می باشد. لذا در این تحقیق هدف بررسی میزان تخریب اسید سالیسیلیک به روش ازوناسیون و تعیین تغییرات فاکتورهای مثل COD و TOC می باشد.

### بخش تجربی

آزمایشات ازوناسیون با دستگاه ازن ساز مدل Z کشور روسیه انجام گرفت، که ظرفیت تولید تقریباً ۲۵ میلی گرم ازن در ساعت را دارا بود. حداکثر زمان ازن دهی ۶۰ دقیقه بود. جهت اندازه گیری مقدار ازن از روش یدومتری استفاده شد. در تمام آزمایشها غلظت اسید سالیسیلیک در آب مقطر ۱۰۰ ppm انتخاب و pH آن توسط اسید کلریدریک و سود سوز آور تنظیم گردید. کلیه محلول ها و مواد مصرفی از شرکت مرک آلمان خریداری شده بود.

روش اندازه گیری COD (اکسیژن موردنیاز شیمیایی) به روش رفلکس دی کرومات بود. روش اندازه گیری BOD و TOC به روش ASTM بود. نمونه پساب واقعی از شرکت پاکدیس ارومیه بود که محلول در شرایطی نمونه برداری شده بود که حاوی اسید سالیسیلیک نبود و به نمونه فوق ۱۰۰ ppm اسید سالیسیلیک اضافه گردید. برای تعیین مقدار اسید

Beltran و همکارانش گزارش کردند که  $H_2O_2$  به تنهایی برای تصفیه پساب های فرآیند رب سازی و الكل سازی مناسب نیست [۴]. مطالعات بعدی نشان داد که مقدار  $H_2O_2$  باقیمانده بعد از عملیات، در فرایند تعیین مقدار COD تداخل می نماید [۵]. آنها ضمن آزمایشهایی که انجام دادند نتیجه گرفتند که ازن یک عامل کاهنده COD می باشد. افزایش زمان ازوناسیون از ۵ دقیقه به ۶۰ دقیقه، منجر به کاهش COD از ۲۵٪ تا ۵۳٪ گردید که به علت تشکیل رادیکال های هیدروکسیل بود [۶]. همچنین گزارش شده است که با افزایش زمان واکنش در تصفیه پساب های پروردن زیتون [۴]، پساب های صنایع تولید خمیر مایه [۷] و پساب های صنایع الكل سازی [۵] مقادیر COD تحت فرایند ازوناسیون کاهش یافته، اما افزایش در COD کاهش یافته، در هر لحظه خطی نبوده و سرعت ابتدائی تخریب یا کاهش درصد COD در ابتدا سریع بود. مثلاً پس از ۵ دقیقه COD در حدود ۲۵٪، بعد از ۱۰ دقیقه در حدود ۳۶٪، بعد از ۱۵ دقیقه در حدود ۴۳٪، بعد از ۳۰ دقیقه در حدود ۵۰٪ و بعد از ۶۰ دقیقه مقدار COD کاهش یافته در حدود ۵۳٪ بود. گزارشات نشان می دهد که ازوناسیون پساب به مدت ۵ دقیقه در شرایطی که پساب ۲۴ ساعت در حضور  $1\% H_2O_2$  (v/v) ۳۱٪ COD می گردد. به طوریکه ملاحظه می شود کارائی روش ترکیبی بهتر از  $H_2O_2$  تهاست [۲۶]. ازوناسیون به مدت ۵ دقیقه بلا فاصله بعد از اضافه کردن  $H_2O_2$ ، COD را حدود ۲۷٪ کاهش می دهد در حالیکه ۱۵ دقیقه ازون دهی بلا فاصله بعد از اضافه کردن (v/v) COD را در حدود ۴۵٪ کاهش می دهد. در صورتیکه ازون تنها کاهش COD را در حدود ۴۳٪ نشان می دهد. مطالعات دیگری که توسط Ronquest و همکارانش در چنین پسابهایی انجام شد تایید کننده این نتایج بود [۸]. نهایتاً اذعان شد که با وجود انواع ترکیبات آلی موجود در پسابهای فوق الذکر چندین نوع از آن مشخص و ثابت می باشد که بستگی به

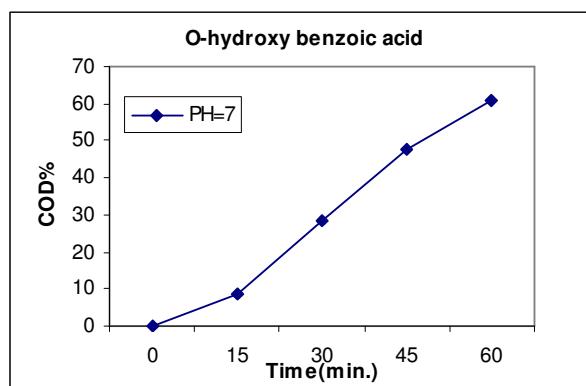
اکسیداسیون تسریع می‌گردد [۵]. پیشتر، پیشنهاد شده است که در پساب‌های حاوی اسیدسالیسیلیک، عمل کاتالیتیکی آنزیم‌ها در pHهای بالا و خنثی، بهتر انجام می‌شود [۸]. بهترین وضعیت تجزیه کاتالیتیکی در pH = ۶ گزارش شده است [۹]. لذا بررسی تخریب اسیدسالیسیلیک در pH خنثی انجام گرفته است.

محلول‌هایی از اسیدسالیسیلیک به غلظت ۱۰۰ mgL<sup>-1</sup> در pH = ۷ تهیه گردیده و تغییرات COD در طول ۶۰ دقیقه فرایند ازوناسیون اندازه‌گیری شده است. شکل ۱ تغییرات درصد COD را در طول زمان ازن‌دهی نشان می‌دهد. کاهش درصد COD در pH = ۷ برابر ۶۰/۸۹ درصد می‌باشد. لازم به توضیح است که مقدار ازن بر حسب ۱ mgL<sup>-1</sup>، حداقل مقداری است که در مدت ۶۰ دقیقه به نمونه تزریق شده است.

سالیسیلیک باقیمانده بعد از فرایند ازوناسیون از دستگاه HPLC استفاده شد. دستگاه HPLC استفاده شده، مدل Waters آمریکا بود. در این آزمایش از آب، متانول و استیک اسید گلاسیال به نسبت ۶۹:۲۸:۳ بعنوان فاز متحرک استفاده شده است. ستون بکار ODS1-4.6×250mm (10µm Particle) ODS1-4.6 × 10 × mm size و پیش ستون بکار رفته مدل (S5) mm می‌باشد. سرعت فلوئی فاز متحرک ۱۸۶۰ psi/min وارد می‌کرد. طول موج مورد نظر ۲۷۵ nm و حجم تزریق ۲۰ µl بوده است. کلیه محلول‌های بکار رفته در دستگاه HPLC گردید کروماتوگرافی و تهیه شده از شرکت مرک بود.

### بحث و نتیجه گیری

ترکیبات فلزی وقتی در فرم تجزیه شده خود قرار گیرند، بهتر اکسید می‌شوند، به عبارت دیگر ترکیبات جانبی حاصل از اکسیداسیون، مکانیسم واکنش را تسریع می‌نمایند. در واقع در pHهای قلیائی، فرایند



شکل ۱: نمودار خطی تغییرات درصد COD اسیدسالیسیلیک در pH = ۷ در طول فرایند ازوناسیون  
 $C$  (Salicylic acid) = 100 mg/L,  $C$  (O<sub>3</sub>) = 19.1 mg/L

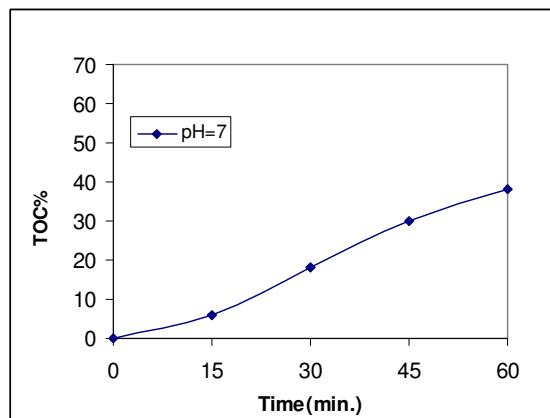
اسیدسالیسیلیک با O<sub>3</sub>، کینون‌ها به عنوان واسطه‌های اکسیداسیون ظاهر می‌شوند. این واسطه‌ها، بیشتر از

خود اسیدسالیسیلیک مؤثر بر O<sub>3</sub> می‌باشند. روند کاهش در شکل ۱ مزید بر تأثیر شدید اسیدسالیسیلیک و هر نوع واسطه تولیدشده بر رادیکال هیدروکسیل

شکل ۱ نشان می‌دهد که روند کاهش COD خطی می‌باشد که دلیل آن را می‌توان به تجزیه کامل ترکیبات فلزی توسط ازن، نسبت داد [۷]. در واکنش‌های اکسیداسیون فنول‌ها، pH عامل اصلی تعیین‌کننده مکانیسم و مسیر واکنش است [۱۰]. پیش‌بینی می‌شود که در طی فرآیند اکسیداسیون

شکل ۲ تغییرات درصد TOC را در طول زمان ازندی نشان می‌دهد. کاهش درصد TOC در pH = ۷ برابر ۳۸/۶۵ درصد می‌باشد.

است و کاهش نسبتاً بیشتری در انتهای ازوناسیون مزید بر این ادعا است.



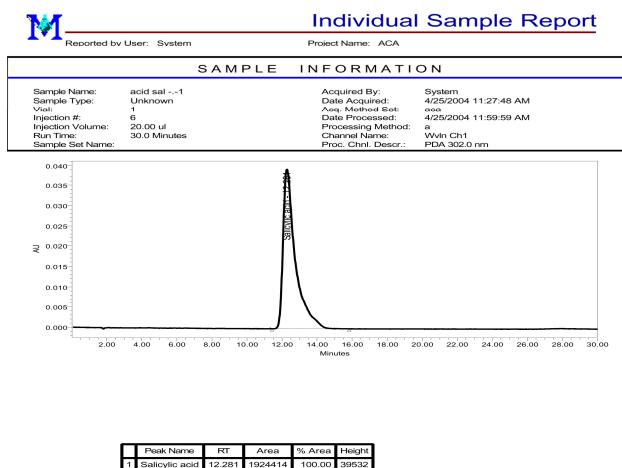
شکل ۲: نمودار خطی تغییرات درصد TOC اسید سالیسیلیک در pH = ۷ در طول فرایند ازوناسیون  
C (Salicylic acid) = 100 mg/L, C (O<sub>3</sub>) = 19.1 mg/L

آلی کل را می‌توان به متلاشی شدن این ترکیب نسبت داد، بلکه به اکسید شدن پیشرفته (AOPs) واسطه‌های تولیدی غیرپایدار مانند کتون‌ها، هیدروکینون‌ها و بعضی اسیدهای آلی نیز نسبت داد [۱۱]. وجود اسیدهای آلی تولیدشده را می‌توان به کاهش نسبی pH محيط در طول فرایند ازوناسیون و یا به مقدار CO<sub>2</sub> معلق در آب که انواع H<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> ناپایدار را به وجود می‌آورد نسبت داد.

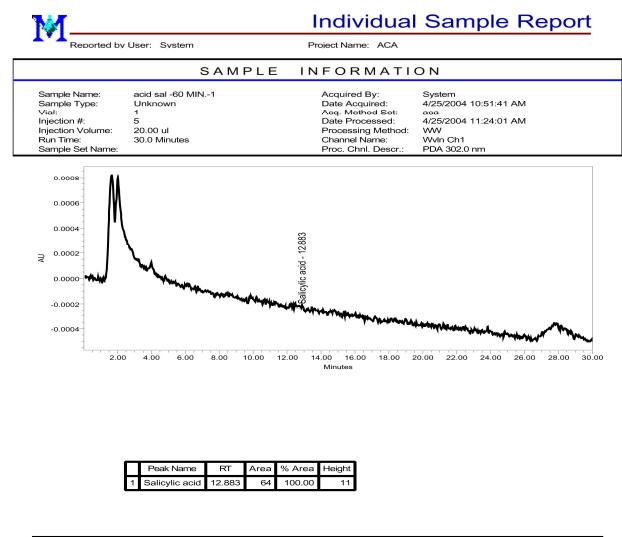
#### HPLC نتایج

جهت بحث و بررسی بیشتر اندازه گیریهای HPLC به عمل آمده و تغییرات درصد حذف اسید سالیسیلیک در pH = ۷ در طول فرایند ازوناسیون (۶۰ دقیقه ازندی) اندازه گیری شد. شکل ۳ پیک‌های مربوط به اسید سالیسیلیک را قبل و بعد از فرایند ازوناسیون نشان می‌دهد.

شکل ۲ نشان می‌دهد که در طول ازوناسیون اسید سالیسیلیک در pH = ۷ در گسترهٔ دز ازن تزریقی، یک تغییر صعودی و خطی در مقادیر TOC مشاهده می‌شود. از روی این شکل می‌توان مقدار حذف در حدود ۳۸/۶۵٪ از TOC را در مقدار C = 19.1 mg/L (O<sub>3</sub>) ازون تزریقی مشاهده نمود. می‌توان نتیجه گرفت که میزان تغییرات TOC نسبت به COD کمتر بوده و لذا معدنی شدن کامل اسید سالیسیلیک اتفاق نمی‌افتد. در اینجا نیز انتظار می‌رود که مکانیسم اکسیداسیون از طریق OH های رادیکالی و به مقدار جزئی از طریق O<sub>3</sub> های مولکولی در محيط اتفاق افتاده باشد [۱۰ و ۱۲]. در اینجا، نه فقط کاهش در مقدار کربن



الف

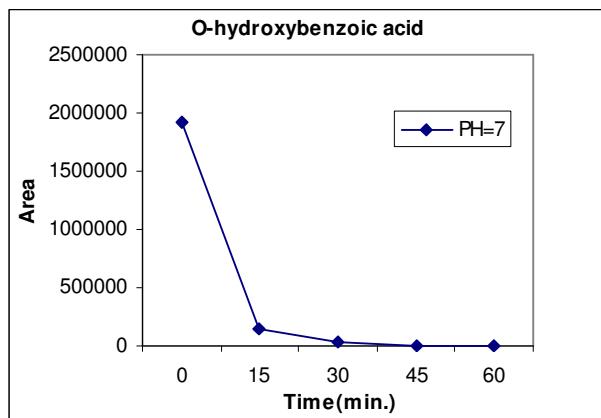


ب

شکل ۳- پیک HPLC اسیدسالیسیلیک در  $pH = 7$  الف) قبل از ازوناسیون ب) بعد از ۶۰ دقیقه ازون دهی  
 $C(A\text{-Salicylic}) = 100 \text{ mg/L}$  ،  $C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$

جدول ۱ تغیرات درصد حذف  
اسیدسالیسیلیک را در  $pH = 7$  را در طول ۶۰ min ازون دهی نشان می دهند.

شکل ۳ (الف و ب) پیک مربوط به اسیدسالیسیلیک را قبل و بعد از فرایند ازوناسیون نشان می دهد. مشاهده می شود که بعد از ۶۰ دقیقه ازون دهی درصد بالائی از تخریب اسیدسالیسیلیک حاصل شده است. شکل ۴ و



شکل ۴: نمودار خطی تغییرات حذف اسیدسالیسیلیک حاصل از طیف‌های HPLC در  $pH = 7$  در طول ۶۰ min ازون دهی

$$C(A\text{-Salicylic}) = 100 \text{ mg/L}, C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$$

جدول ۱: تغییرات درصد حذف HPLC اسیدسالیسیلیک در  $pH = 7$  در طول ۶۰

$$C(A\text{-Salicylic}) = 100 \text{ mg/L}, C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$$

T (min.)	0	15	30	45	60
A-salicylic	0	92.35	97.94	99.995	99.996

پاست. مطابق جدول ۲ با افزایش زمان ازون

در طول فرایند ازوناسیون، مقدار  $CO_2$  تولیدی اندازه

دهی،  $CO_2$  بیشتری تولید می‌گردد.

گیری شده و نتایج در جدول ۲ آورده شده

جدول ۲: مقدار  $CO_2$  تولید شده موجود در طول فرایند ازوناسیون محلول اسیدسالیسیلیک در  $pH$  خشی

$$C(A\text{-Salicylic}) = 100 \text{ mg/L}, C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$$

T (min.)	0	5	10	15	21
$CO_2$ (ppm)	6	31	36	42	56

#### پساب واقعی

ازوناسیون اندازه گیری شد. شکل های ۵ و ۶ تغییرات

نمونه‌ای از پساب واقعی از کارخانه نان و کیک

بلورین ارومیه، تا  $pH = 10$  قیلانی شده و تا ۶۰

دقیقه

COD و TOC را در طول زمان ازندهی نشان

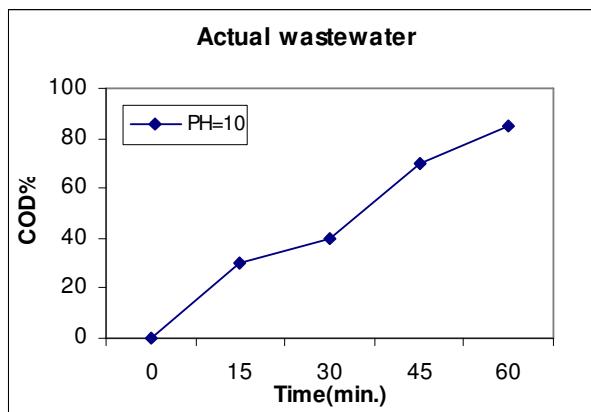
ازندهی شد و تغییرات COD و TOC در طول زمان

می‌دهند. کاهش درصد COD در  $pH = 7$  مساوی با

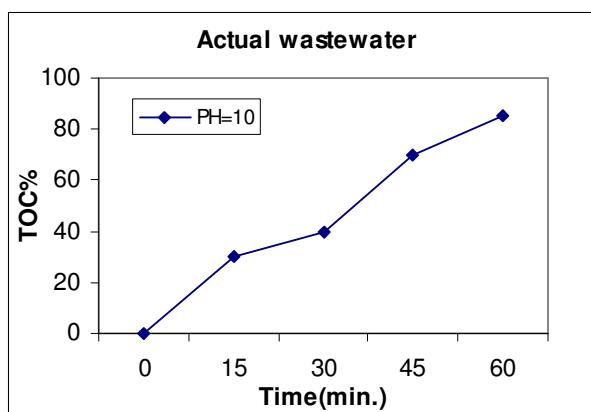
ازندهی شد و تغییرات

$pH = 7$  در صد می‌باشد.

در صد



شکل ۵: نمودار خطی تغییرات درصد COD پساب واقعی در  $pH = 10$  در طول ازوناسیون  
 $C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$



شکل ۶: نمودار خطی تغییرات درصد TOC پساب واقعی در  $pH = 10$  در طول ازوناسیون  
 $C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$

شکل ۶ تغییرات TOC پساب واقعی را در طول ازوناسیون نشان می‌دهد که در  $pH = 10$  اندازه‌گیری شده است. می‌توان استنباط نمود که کاهش شدید در محیط قلیائی تا سی دقیقه اول ازوناسیون بیشتر مربوط به تخرب خودسازنده‌های اصلی پساب می‌باشد. همین تجزیه و تحلیل در مورد COD نیز مشهود است. به طوری که از روی این شکل پیداست، مقداری از مولکول‌های اصلی، تخرب نشده باقی می‌ماند که در زمانهای بیشتر توأم با واسطه‌های آلتی تولید شده متلاشی می‌شوند (حتی شدیدتر از سازنده‌های اصلی).

در  $pH = 10$  از پساب واقعی کاهش چشمگیری در کسر  $BOD_5/COD_O$  مشاهده می‌شود که می‌توان به

در محیط قلیائی نیز روند تغییرات COD مشابه با روند تغییرات اسید سالیسیلیک تنها است. می‌توان استنباط کرد که در چنین پساب‌هایی از انواع ماکرومولکول‌ها، مولکول‌های غیرواسطه غیرقابل مؤثر بر فرآیند AOPs حاصل نشده است و یا واسطه‌های تولید شده در طول فعل و انفعال با واکنش‌گرهای اولیه نوعی، مولکولی را حاصل نموده‌اند که صد درصد مؤثر بر فرآیند AOPs می‌باشند. ضمناً در اینجا پدیده معدنی شدن و یا بازدارندگی [۵] مشاهده نمی‌گردد.

از دقیقه ۳۰ به بعد با افزایش زمان ازون دهی، به علت ظهور مولکولهای آلی کوچک قابل هضم بیولوژیکی، این نسبت مجدداً افزایش می‌یابد (جدول ۳).

کاهش توده بیولوژیکی (میکرووارگانیسم‌ها) تحت تأثیر ازوناسیون نسبت داد که وجود اسید سالیسیلیک این روند را تشدید نموده است. در هر صورت چنین بر می‌آید که تا ۳۰ دقیقه اول مقدار این نسبت افزایش می‌یابد که به علت کاهش توده بیولوژیکی می‌باشد.

جدول ۳: تغییرات درصد  $BOD_5/COD$  پس از واقعی در  $pH = 10$  در طول ازوناسیون  
 $C(O_3) = 19.1 \text{ mg/L}$

T (min.)	BOD5/COD%
0	43.60
15	20.83
30	20.18
45	48.44
60	97.91

### نتیجه گیری

فرایندهایی مثل معدنی شدن و بازدارندگی می‌باشد. اندازه‌گیری فاکتورهای مانند  $BOD_5/COD$  یا درصد  $BOD_5/COD$  در مورد نمونه واقعی یک روند خاصی را در کاهش در شروع عملیات ازوناسیون نشان داد که حاکی از طبیعت چنین مولکولهایی است. به عبارت دیگر دلیل بر حذف برخی میکرووارگانیسم‌های فعال در شروع عملیات می‌باشد. در شروع ازندهی، مقادیر آلی‌های واسطه‌ای حاصل کم و یا به اندازه‌ای است که موجب کاهش بیولوژیکی و یا فعالیت میکرووارگانیسم‌ها می‌گردد. ولی در ذراتی بیشتر به علت ظهور آلی‌های کوچک قابل هضم بیولوژیکی، فعال شده و بطور لایتناهی موجب افزایش  $BOD$  محیط می‌شوند.

از تغییرات TOC, COD و نیز طیف‌های حاصل از HPLC می‌توان نتیجه گرفت که درصد کاهش TOC در  $pH = 7$  بیشتر مربوط به تخریب خود مولکول اسید سالیسیلیک بوده و تنها جزئی از مقادیر تخریب‌نشده باقی می‌ماند که با پیشرفت عملیات ازوناسیون متلاشی می‌گردد. بنابراین در  $pH$  های خنثی و بالاتر انهدام کامل اسید سالیسیلیک بدون کاتالیست و عوامل دیگر مثل UV و یا  $H_2O_2$  انجام می‌گیرد. در در دز ازون اعمالی انهدام نسبتاً کامل مولکول اسید سالیسیلیک انجام گرفته و تغییرات آن خطی و فزاینده می‌باشد. در حین تخریب اسید سالیسیلیک واسطه‌های دیگری حاصل می‌شوند که مجدداً قابل متلاشی به روش ازوناسیون بوده و فرآیند عمل را تسريع می‌نمایند (روندهای معمول مولکول‌ها و ماکرومولکول‌های آروماتیک). در این بررسی عمل انهدام مولکولی نیز به طریق مکانیسم غیرمستقیم (حمله OH‌های رادیکالی) به گروههای دیگری می‌باشد. در پساب واقعی میزان افت نسبت به نمونه‌های آزمایشگاهی شدید تر بوده و روند کاهش آن خطی و صعودی می‌باشد که مربوط به عدم وجود

- 1- Alonso, De Heredia, Beltran, J., Anton, Torregrosa, J., Rodriguez, Garcia, J., Vargas, Dominguez, J.R., 2000, Ozone Treatment of Olive Mill Wastewater, Grasas Aceites (Sevilla), 51, 301-306, Instituto de la Grasa.
- 2- Andreozzi, R., Caprio, V., Insola, A., Marotta, M.R., Tufano, V., 1998, Wat.Res., 32, 1492-1498.
- 3- Beltran, Fernando, J., Garcia-Araya, Juan, F., Rivas, Javier, Alvarez, Pedro, M., Rodriguez, Eva, 2000, Ozone Remediation of Some Phenol Compounds Present in Food Processing Wastewater, J. Environ. Sci. Health, Part A: Toxic/Hazard. Subst. Environ. Eng, 35, 681-699, Marcel Dekker, Inc. Aq.
- 4- Beltran, F.J., Garcia-Araya, F.J., Alvarez, P., 1997, Ozone Sci. Eng. 19, 513-526.
- 5- Beltran, F.J., Kolaczkowski, S.T., Crittenden, B.D., Rivas, F.J., 1993, Trans. IChem E. 71, 57-65.
- 6- Hughes, S., 1992, Breakthrough in the Removal of Organics, Water Waste Treat., 35, 26-27.
- 7- Filipovic-Kovacevic, Z., Sipos, L., 1995, Decolorization of Yeast-production Industry Wastewater by Ozone, J. Environ. Sci. Health, 30, 1515-1522.
- 8- Ronquest, L.C., 1999, UASB Efficiency Enhancement During the Treatment of Cellar Effluent, M.Sc. Thesis, Department of Food Science, University of Stellendbosch, South Africa.
- 9- Wayman, M.J.V., 1996, Water Supplies , Effluent Disposal and Other Environmental Considerations. In: Fruit Processing, Blackie Academic and Professional, London, 221-243.
- 10- Chen, Y.H., Chang, C.Y., Huang, S.F., Chiu, C.Y., Ji, D., Shang, N.C., Yu, Y.H., Chiang, P.C., Ku, Y., Chen, J.N., 2002, Decomposition of 2-Naphthalenesulfonate in Aqueous Solution by Ozonation with UV Radiation, Water Research, 36, 4144-4154, Elsevier Science Ltd.
- 11- Guyot, S., Cheynier, V., Souquet, J.M., Moutounet, M.J., 1995, Agric .Food. Chem., 43, 2458-2462.