



دانشگاه صنعتی اصفهان

دانشکده شیمی

## اندازه‌گیری فنول‌ها در نمونه‌های آبی توسط ریز استخراج مایع - مایع پخشی به همراه کروماتوگرافی مایع با عملکرد بالا و آشکارساز آرایه دیودی

پایان نامه کارشناسی ارشد شیمی تجزیه

مهدی مرزبان

استاد راهنما

دکتر محمد سراجی

کلیه حقوق مادی مترقب بر نتایج مطالعات، ابتکارات و نوآوریهای ناشی از تحقیق موضوع این پایان نامه متعلق به دانشگاه صنعتی اصفهان است.

# تَعْدِير و سُكُر

حدایا

ز شناخت ترا توان.

ز شناء ترانیان.

ز دیای جلال و کبیر اکران.

پس تراوح و ثناء چون توان؟

ترکه دانکه، ترا تو دانی تو.

ترانداند کس، ترا تو دانی بس.

اکون ک بالطف و عنایت پور دگار این دوره را با موقیت بپایان رسانده ام برخواه لازم می دانم تمازکشانی که مراد ییمودن این مسیریاری نموده اند مشکروقدرتانی نمایم:

از خانواده عزیزم به خصوص پر و مادرم که بهواره مراد ییمودن راه تحصیل یاری نموده اند مشکروقدرتانی می نمایم.

از استاد عزیزم جناب آقای دکتر سراجی که دنایی مراحل انجام این پژوهه با صبر و شکیابی مرا به نمایی نموده مشکرم کنم و امیدوارم که دنام مراحل زندگی بهواره موفق و سر بلند باشد.

از گفکر اساتید و گاگنان دانشگاه شیی به حاضر زحافت ارزشمند شان در پیشبرد اهداف آموزشی صیغه ای مشکرم کنم. از دوستان خوبم د آزمایشگاه تحقیقاتی آقایان، علی اکبر حاج علی اکبری، بهمن فرجمند، مصطفی سعادتی فرو، حسین شرافتمند و خانم هادی سازان، خراسانی، موسوی، هندی زاده و خلیلی پاگلزارم.

به چشمی لازم می دانم از دوستان عزیزم در اینگاه صفتی از جمله آقایان، عباس عربزاده، حسن رضوانی پور، ابرایم صداقت، احمد رحانیان، محمد ارشدی و حمید احمدیان که مراد این دوره یاری نموده ساگلزاری و مشکرم نمایم.

مدی مریزان

بهار ۱۳۸۸

تعدادیم به:

پرورهاده سه بانم

و

خانواده عزیزم

## فهرست مطالب

### صفحه

### عنوان

..... <b>هفت</b>	فهرست مطالب
..... <b>یازده</b>	فهرست شکل‌ها
..... <b>سیزده</b>	فهرست جدول‌ها
..... <b>۱</b>	چکیده
..... <b>۲</b>	<b>فصل اول : استخراج و آمده‌سازی نمونه</b>
..... <b>۳</b>	۱-۱- مقدمه
..... <b>۴</b>	۱-۱-۱- انتخاب و ارزیابی روش‌های جداسازی
..... <b>۵</b>	۱-۲- استخراج مایع - مایع (LLE)
..... <b>۷</b>	۱-۲-۱- تئوری استخراج مایع - مایع
..... <b>۷</b>	۱-۲-۲- گزینش پذیری استخراج
..... <b>۷</b>	۱-۲-۳- انتخاب حلال
..... <b>۸</b>	۱-۳- استخراج مایع - مایع همگن (HLLE)
..... <b>۹</b>	۱-۳-۱- استخراج مایع - مایع همگن با استفاده از پرفلوروسورفکتانت
..... <b>۱۰</b>	۱-۳-۱-الف - استخراج مایع - مایع همگن براساس پدیده جدایی فاز وابسته به pH
..... <b>۱۱</b>	۱-۳-۱-ب - استخراج مایع - مایع همگن براساس تشکیل زوج یون
..... <b>۱۲</b>	۱-۳-۲- استخراج مایع - مایع همگن با استفاده از سیستم سه تایی حلال
..... <b>۱۳</b>	۱-۴- استخراج نقطه ابری (CPE)
..... <b>۱۴</b>	۱-۵- استخراج با فاز جامد (SPE)
..... <b>۱۵</b>	۱-۶- ریزاستخراج با فاز جامد (SPME)
..... <b>۱۶</b>	۱-۶-۱- اصول ریز استخراج با فاز جامد
..... <b>۱۷</b>	۱-۷- استخراج میله جاذب همزن (SBSE)
..... <b>۱۸</b>	۱-۷-۱- اصول استخراج با میله جاذب همزن
..... <b>۱۹</b>	۱-۷-۲- روش انجام استخراج میله جاذب همزن
..... <b>۲۰</b>	۱-۸- ریزاستخراج فاز مایع (LPME)
..... <b>۲۱</b>	
..... <b>۲۲</b>	
..... <b>۲۳</b>	



صفحهعنوان

..... ۴۹	۳-۱- روش بررسی اثر نوع حلال استخراج کننده
..... ۴۹	۳-۲- روش بررسی اثر نوع حلال پاشنده
..... ۵۰	۳-۳- روش بررسی اثر حجم حلال استخراج کننده
..... ۵۰	۳-۴- روش بررسی اثر حجم فاز پخش کننده
..... ۵۱	۳-۵- روش بررسی اثر افزایش نمک
..... ۵۱	۳-۶- روش بررسی اثر pH
..... ۵۲	۳-۷- بررسی اثر افزایش تری اتیل آمین بروی اتلاف نمونه از طریق فرآیند تبخیر.....
..... ۵۲	۳-۵- ارقام شایستگی روش
..... ۵۲	۳-۱-۵- دقت روش
..... ۵۲	۳-۵-۲- فاکتور غنی سازی
..... ۵۳	۳-۵-۳- بررسی خطی بودن
..... ۵۳	۳-۵-۴- آنالیز نمونه حقیقی و حد تشخیص روش
..... ۵۵	فصل چهارم : بحث و نتیجه گیری
..... ۵۵	۴-۱- مقدمه
..... ۵۹	۴-۲- بررسی شرایط موثر بر استخراج
..... ۶۰	۴-۱-۲-۴- بررسی اثر حلال استخراج کننده
..... ۶۳	۴-۲-۴- بررسی اثر حلال پاشنده
..... ۶۵	۴-۲-۴-۳- اثر حجم حلال استخراج کننده بر کارایی استخراج
..... ۶۸	۴-۲-۴-۴- اثر حجم حلال پخش کننده بر کارایی استخراج
..... ۷۰	۴-۲-۴-۵- اثر افزایش نمک
..... ۷۲	۴-۲-۶- بررسی اثر pH
..... ۷۵	۴-۲-۷- بررسی اثر افزایش تری اتیل آمین بر میزان اتلاف نمونه در فرایند تبخیر
..... ۷۸	۴-۳- ارزیابی روش
..... ۷۹	۴-۳-۱- فاکتور غنی سازی
..... ۷۹	۴-۳-۲- دقت روش

صفحه

.....۸۱	.....
.....۸۷	.....
.....۸۷	.....
.....۹۵	.....

عنوان

۴-۳-۳-۴	- محدوده و میزان خطی بودن روش
۴-۳-۴	- حد تشخیص روش
۴-۳-۵	- آنالیز نمونه حقيقی
۴-۴	- نتیجه گیری نهايی

## فهرست شکل‌ها

عنوان ..... صفحه

شکل (۱-۱)- ارائه شماتیک استخراج با حلal (توزیع مایع - مایع) ..... ۵

..... شکل (۲-۱)- ارتباط بین حجم فاز ته نشین شده و مقدار  $\text{PFOA}^-$  ..... ۱

..... شکل (۳-۱)- دیاگرام جدایی فاز سیستم سه تابی آب / پیریدین / اتیل کلرواستات با استفاده از غلظت های متفاوتی از  $\text{HCl}$  ..... ۱۲

..... شکل (۴-۱)- ارائه شماتیک استخراج مایع - مایع همگن با استفاده سیستم سه تابی آب / متانول / کلروفرم ..... ۱۳

..... شکل (۴-۵)- تشکیل مایسل در محیط آبی. ..... ۱۴

..... شکل (۶-۱)- مراحل انجام استخراج نقطه ابری تا قبل از آنالیز با GC، HPLC و CE ..... ۱۵

..... شکل (۷-۱)- مراحل اساسی استخراج با فاز جامد. ..... ۱۷

..... شکل (۸-۱)- آرایش بندی های مختلف ریز استخراج فاز جامد. ..... ۱۹

..... شکل (۹-۱)- ریز استخراج با SPME ..... ۲۰

..... شکل (۱۰-۱)- منحنی درصد بازیابی نسبی بر حسب  $\log K_{\text{O/W}}$  برای SPME (فیبر ۱۰۰ میکرومتری و ۵/۰ میکرولیتر ..... ۲۲

..... شکل (۱۱-۱)- ارائه شماتیک تکنیک SBSE ..... ۲۳

..... شکل (۱۲-۱)- دیاگرام شماتیک سیستم طراحی شده توسط لیو و داسگوپتا. ..... ۲۴

..... شکل (۱۳-۱)- دیاگرام شماتیک سیستم ریز استخراج با قطره حلal استفاده شده بوسیله جانت و کنت ول ..... ۲۴

..... شکل (۱۴-۱)- مدل ارائه شده در استخراج سه فازی آمین از نمونه آبی با تشکیل زوج یون ..... ۲۵

..... شکل (۱۵-۱)- تصویر از مراحل مختلف انجام شده در روش ریزاستخراج فاز مایع پخش شده ..... ۲۶

..... شکل (۱-۲)- ساختار مولکولی فنولها ..... ۳۵

..... شکل (۱-۴)- مقایسه کروماتوگرام های بدست آمده از تزریق ۲۰ میکرولیتر استاندارد فنولها در متانول با استفاده از شویش های ..... ۵۸

..... متفاوت در طول موج های جذبی متفاوت ..... ۵۸

..... شکل (۲-۴)- بررسی اثر حلal استخراج کننده بر راندمان استخراج (بر اساس مساحت نسبی پیک گونه ها). ..... ۶۲

..... شکل (۳-۴)- بررسی اثر حلal پخشی بر راندمان استخراج (بر اساس مساحت نسبی پیک گونه ها). ..... ۶۴

..... شکل (۴-۴)- تغییرات حجم فاز ته نشین شده با تغییر حجم کربن دی سولفید ..... ۶۶

..... شکل (۴-۵)- منحنی مساحت سطح نسبی پیک ترکیبات فنولی در مقابل حجم کربن دی سولفید استفاده شده در استخراج ..... ۶۷

..... ( - محور سمت راست، — محور سمت چپ). ..... ۶۷

## عنوان

## صفحه

شكل (۶-۴)- منحنی مساحت سطح نسبی پیک ترکیبات فنولی در مقابل حجم فاز ته نشین شده در استخراج (- محور سمت راست، — محور سمت چپ) .  
.....۶۷

شكل (۷-۴)- بررسی اثر حجم حلال پخشی بر راندمان استخراج (- محور سمت راست، — محور سمت چپ)

شكل (۸-۴)- بررسی اثر درصد نمک بر راندمان استخراج (- محور سمت راست، — محور سمت چپ) .....۷۱  
.....۷۴

شكل (۹-۴)- بررسی اثر pH بر راندمان استخراج (- محور سمت راست، — محور سمت چپ) .  
.....۷۶

شكل (۱۰-۴)- بررسی اثر تری اتیل آمین بر اتلاف فنول ها در فرایند تبخیر

شكل (۱۱-۴) - مقایسه میزان جذب کربن دی سولفید در دو طول موج مختلف

شكل (۱۲-۴)- منحنی درجه بندی برای فنول .....۸۱

شكل (۱۳-۴)- منحنی درجه بندی برای ۴-نیترو فنول .....۸۱

شكل (۱۴-۴)- منحنی درجه بندی برای ۲-کلرو فنول .....۸۲

شكل (۱۵-۴)- منحنی درجه بندی برای ۴,۲-دی نیترو فنول .....۸۲

شكل (۱۶-۴)- منحنی درجه بندی برای ۲-نیترو فنول .....۸۳

شكل (۱۷-۴)- منحنی درجه بندی برای ۴,۲-دی متیل فنول .....۸۳

شكل (۱۸-۴)- منحنی درجه بندی برای ۴-کلرو-۳-متیل فنول .....۸۴

شكل (۱۹-۴)- منحنی درجه بندی برای ۴,۲-دی کلرو فنول .....۸۴

شكل (۲۰-۴)- منحنی درجه بندی برای ۲-متیل-۶,۴-دی نیترو فنول .....۸۵

شكل (۲۱-۴)- منحنی درجه بندی برای ۶,۴,۲-تری کلرو فنول .....۸۵

شكل (۲۲-۴)- منحنی درجه بندی برای پنتا کلرو فنول .....۸۶

شكل (۲۳-۴)- کروماتوگرام های HPLC-DAD بدست آمده از نمونه پساب فولاد سبا در طول موج ۲۰۰ نانومتر .....۹۱

شكل (۲۴-۴)- کروماتوگرام های HPLC-DAD بدست آمده از نمونه پساب فولاد سبا در طول موج ۲۷۰ نانومتر .....۹۲

شكل (۲۵-۴)- کروماتوگرام های HPLC-DAD بدست آمده از نمونه پساب صنعتی ۲ در طول موج ۲۰۰ نانومتر .....۹۳

شكل (۲۶-۴)- کروماتوگرام های HPLC-DAD بدست آمده از نمونه پساب صنعتی ۲ در طول موج ۲۷۰ نانومتر .....۹۴

## فهرست جدول‌ها

صفحه	عنوان
۱۱	جدول (۱-۱)- جدایی فاز با یونهای فلزی و (PFOS).
۳۷	جدول (۱-۲)- ضرایب تقسیم اکتانول - آب و مقادیر $a_{\text{pK}}$ برای ۱۱ فنول موجود در لیست EPA-۶۰۴.
۴۵	جدول (۱-۳)- برنامه ریزی شویش گرادیانی حلال (I) برای جداسازی فنول‌ها در طی مراحل بهینه سازی شرایط استخراج
۴۵	جدول (۲-۳)- پارامترهای دستگاه در طی مراحل بهینه سازی شرایط استخراج
۴۶	جدول (۳-۳)- طول موج‌های استفاده شده در طی مراحل بهینه سازی شرایط استخراج
۴۶	جدول (۴-۳)- برنامه ریزی شویش گرادیانی حلال (II) برای جداسازی فنول‌ها در طی مراحل بعد از بهینه سازی شرایط استخراج
۴۶	جدول (۵-۳)- پارامترهای دستگاه در طی مراحل بعد از بهینه سازی شرایط استخراج
۴۷	جدول (۶-۳)- طول موج‌های استفاده شده در طی مراحل بعد از بهینه سازی شرایط استخراج
۵۹	جدول (۱-۴)- زمان‌های بازداری مربوط به ۱۱ ترکیب فنولی در کروماتوگرام‌های الف و ب
۶۰	جدول (۲-۴)- طول موج‌های انتخاب شده برای اندازه‌گیری فنول‌ها در مراحل بهینه سازی و بعد از آن
۶۲	جدول (۳-۴)- متوسط حجم فاز ته نشین شده مربوط به بررسی حلال استخراج کننده
۶۳	جدول (۴-۴)- داده‌های مربوط به بررسی تاثیر حلال استخراج کننده بر راندمان استخراج.
۶۴	جدول (۵-۴)- متوسط حجم فاز ته نشین شده مربوط به بررسی حلال پاشنده.
۶۵	جدول (۶-۴)- داده‌های مربوط به بررسی تاثیر حلال پاشنده بر راندمان استخراج
۶۶	جدول (۷-۴)- تکرارپذیری حجم فاز ته نشین شده مربوط به بررسی حجم حلال استخراج کننده
۶۸	جدول (۸-۴)- داده‌های مربوط به اثر حجم حلال استخراج کننده بر راندمان استخراج.
۶۹	جدول (۹-۴)- متوسط حجم فاز ته نشین شده مربوط به بررسی حجم حلال پخشی
۷۰	جدول (۱۰-۴)- داده‌های مربوط به بررسی تاثیر حجم حلال پخشی بر راندمان استخراج.
۷۱	جدول (۱۱-۴)- متوسط حجم فاز ته نشین شده در بررسی اثر نمک
۷۲	جدول (۱۲-۴)- داده‌های مربوط به اثر غلظت نمک بر راندمان استخراج.
۷۳	جدول (۱۳-۴)- متوسط حجم فاز ته نشین شده در بررسی اثر $\text{pH}$
۷۴	جدول (۱۴-۴)- داده‌های مربوط به اثر $\text{pH}$ بر راندمان استخراج.
۷۷	جدول (۱۵-۴)- داده‌های مربوط به اثر تری‌اتیل آمین بر روی میزان اتلاف نمونه در طی فرایند تبخیر حلال

## عنوان

## صفحه

جدول (۱۶-۴) - فاکتور غنی سازی، انحراف استاندارد نسبی، حد تشخیص.	۸۳
جدول (۱۷-۴) - مریع ضریب همبستگی، معادله خطوط نمودار درجه بندی و دامنه خطی بودن.	۸۴
جدول (۱۸-۴) - معادله خط، درصد بازیابی، مریع ضریب همبستگی و انحراف استاندارد نسبی برای افزایش استاندارد به نمونه	۸۵
پساب دریاچه بزرگ	۸۶
جدول (۱۹-۴) - معادله خط، درصد بازیابی، مریع ضریب همبستگی و انحراف استاندارد نسبی برای افزایش استاندارد به پساب	۸۷
صنعتی ۱	۸۸
جدول (۲۰-۴) - معادله خط، بازیابی، مریع ضریب همبستگی، انحراف استاندارد نسبی برای افزایش استاندارد به پساب	۸۹
صنعتی ۲	۹۰
جدول (۲۱-۴) - معادله خط، بازیابی، مریع ضریب همبستگی، انحراف استاندارد نسبی برای افزایش استاندارد پساب سبا	۹۱

## چکیده:

در این تحقیق از تکنیک ریز استخراج مایع - مایع پاشنده به همراه کروماتوگرافی مایع با عملکرد بالا (HPLC) با آشکارساز آرایه دیودی به منظور استخراج و اندازه‌گیری فنول‌ها از نمونه‌های زیست محیطی استفاده شده است. بدین منظور مخلوط مناسبی از استون (حلال پاشنده) و کربن دی سولفید (حلال استخراجی) توسط یک سرنگ سریعاً به درون یک لوله شیشه‌ای در پیچ دار با انتهای مخروطی شکل حاوی محلول آبی استاندارد فنول‌ها تزریق گردید. پس از سانتریفیوژ نمودن، فاز ته نشین شده به طور کامل توسط یک سرنگ ۲۵۰ میکرولیتری HPLC به درون یک لوله شیشه‌ای کوچک دیگر با انتهای مخروطی منتقل گردید. پس تغییر حلal با جریان آرام گاز نیتروژن انجام شد و ۱۲/۵ میکرولیتر از محلوط متابولو - آب با نسبت حجمی ۳۰ : ۷۰ به گونه‌های باقیمانده موجود در لوله افزوده و در نهایت ۸/۵ میکرولیتر از آن به دستگاه HPLC تزریق گردید. به منظور بدست آوردن بهترین شرایط جهت انجام استخراج، برخی از پارامترهای موثر بر استخراج از قبیل: نوع حلال استخراجی، نوع حلال پاشنده، اثر افزایش نمک بر روی استخراج و pH مورد مطالعه و بررسی قرار گرفت و شرایط بهینه استخراج تعیین گردید. تحت شرایط بهینه (۱۶۵ میکرولیتر حلال استخراجی، ۲۵۰۰ میکرولیتر حلal پاشنده،  $pH = ۲$  و بدون افزایش نمک به محلول) فاکتورهای غنی سازی و حدود تشخیص برای ترکیبات به ترتیب در محدوده  $۳۷۳/۳$  و  $۳۰/۲$  و  $۱/۳ \mu\text{g/L}$  قرار دارند. انحراف استاندارد نسبی برای آنالیز محلول آبی فنول‌ها با غلظت  $۴۰ \mu\text{g/L}$  به ازای ۵ اندازه‌گیری در محدوده  $۱۶/۶\%$  -  $۲/۶$  واقع است. همچنین انحراف استاندارد نسبی برای محلول‌های پساب با غلظت افزوده شده فنول‌ها در سطح  $۱۰ \mu\text{g/L}$  در محدوده  $۱۹/۲۶\%$  -  $۴/۳$  قرار دارد. محدوده خطی روش خوب بوده و برای اکثر ترکیبات بین  $۲۰۰ \mu\text{g/L}$  -  $۲۰۰/۵ \mu\text{g/L}$  باشد. مریع ضریب همبستگی نیز برای ترکیبات در محدوده  $۰/۹۹۹۷$  -  $۰/۹۹۵۸$  قرار دارد. همچنین درصد بازیابی محاسبه شده برای نمونه‌های پساب که به آنها در سطح  $۱۰ \mu\text{g/L}$  از هر فنول افزوده شده بود بین  $۱۰۸/۳\%$  -  $۶۵/۵$  قرار دارد.

**کلمات کلیدی:** ریز استخراج مایع - مایع پاشنده، کروماتوگرافی مایع با عملکرد بالا (HPLC)، فنول‌ها، پساب

## ۱-۱- مقدمه

### فصل اول

#### استخراج و آماده سازی نمونه

تا قبل از دهه ۱۹۶۰ در کشورهای صنعتی توجه زیادی به آلودگی‌های محیط زیست نمی‌شد. در چند دهه اخیر رشد تکنولوژی در مقیاس وسیع، اثرات مخرب بسیار زیادی بر محیط زیست گذشته است. بشر در تلاش است که برای تامین منابع غذایی خود و افزایش آن، از ترکیبات گوناگون از قبیل داروهای دفع آفات، حشره‌کش‌ها، سموم و کودهای شیمیایی مختلف استفاده کند. از طرف دیگر رشد صنایع و تولید هر چه بیشتر انرژی باعث افزایش آلودگی محیط زیست، به خصوص هوا و آب آشامیدنی شده است. وجود این آلاینده‌ها در طبیعت، موجب تلاش بیشتر برای مطالعه و بررسی اثرات، کنترل و کاهش آلودگی گردیده است. البته افزایش روز افزون این ترکیبات، مشکلات زیادی را در اندازه‌گیری و کنترل آنها بوجود آورده است. هر چند مقدار این آلاینده‌ها در محیط زیست کم است ولی این مقادیر ناچیز نیز برای سلامتی انسان و محیط زیست، زیان آور هستند [۱].

مواد شیمیایی به محض آزاد شدن از منابع آلودگی در محیطی که بیشترین حلالیت را در آن دارند، منتشر می‌گردند. تری کلرو اتیلن و بتزن دو ترکیب فرار با فشار بخار بالا می‌باشند. بنابراین به محض انتشار در هوا پراکنده می‌گردند. استشممام، راه اصلی تماس با این ترکیبات به حساب می‌آید [۲]. DDT و PCB‌ها حلالیت زیادی در مواد

آلی دارند بنابراین تمایل زیادی به تغییط و تجمع در بافت‌های زنده و انتقال به انسانها از طریق زنجیره غذایی دارند.

فول‌ها نیز به خاطر حلالیت خوبی که در آب دارند معمولاً در نمونه‌های آبی یافت می‌شوند [۲].

بزرگترین مشکل اندازه گیری این گونه ترکیبات آلوده کننده محیط زیست، عموماً به خاطر غلظت بسیار پائین آنهاست که با تکنیک‌ها و دستگاه‌های معمولی قابل اندازه گیری و شناسایی نیستند. برای رفع این مشکل نیازمند روش‌هایی هستیم که بتواند غلظت این ترکیبات را در نمونه‌های زیست محیطی افزایش داده و آنها را تغییط کند. از طرف دیگر نمونه‌های زیست محیطی معمولاً حاوی تعداد زیادی گونه‌های متفاوت بوده و دارای بافتی پیچیده می‌باشند. این بافت همواره برای اندازه گیری‌های دقیق و عاری از خطای مزاحمت ایجاد می‌کند بنابراین برای رفع این مشکل به یک مرحله پاکسازی<sup>۱</sup> نمونه از گونه‌های مزاحم نیاز می‌باشد. بدین منظور روش‌های متعددی برای جداسازی و تغییط گونه‌های مورد نظر توسعه یافته‌اند. این تکنیک‌ها بر اساس تفاوت بین خواص فیزیکی - شیمیایی اجزای گوناگون موجود در نمونه استوار می‌باشند. فواریت، بار الکتریکی، اندازه مولکولی، شکل و قطبیت از جمله خواصی هستند که در این ارتباط بیشتر مد نظر می‌باشند.

در اکثر موارد مشخص شده است که آماده سازی نمونه مرحله محدود کننده در آنالیزهای زیست محیطی می‌باشد. همچنین مشخص شده است که خطای اصلی در کل روش تجزیه‌ای می‌تواند در مرحله آماده سازی نمونه رخ دهد به طوری که بدون توجه به کارایی تکنیک تجزیه‌ای مورد استفاده، بروز هر گونه خطای در مرحله آماده سازی نمونه منجر به خطای قابل ملاحظه‌ای در نتایج نهایی می‌گردد. همچنین بیشتر زمان آنالیز صرف جمع‌آوری و آماده سازی نمونه‌ها می‌گردد [۳].

### ۱-۱-۱- انتخاب و ارزیابی روش‌های جداسازی

برای جداسازی کامل یک جزء از یک مخلوط، همواره باید یک روش کارآمد و گزینش‌پذیر را انتخاب نمود. این موضوع در جلوگیری از خطای اشتباه، هدر رفتن هزینه، امکانات و زمان از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است. در واقع برای انتخاب یک روش جداسازی مناسب، انجام سعی و خطای اجتناب ناپذیر است مگراینکه روش بر اساس موارد مشابه در نوشهای علمی انتخاب شود. البته در این زمینه دانش علمی و تئوری‌های استخراج در انتخاب گزینه‌های اولیه بسیار موثر است. برای اندازه گیری گونه اصلی یک مخلوط روشنی از نظر عملی مطلوب است که بتواند آن گونه را به طور کامل در محدوده خطای اندازه گیری روش جداسازی کند. زمانی که جداسازی به منظور

خالص سازی یک گونه باشد، فاکتور جداسازی اجزای نامطلوب نسبت به جزء مطلوب اهمیت بیشتری در مقایسه با بازیافت جزء مطلوب پیدا می کند.

آماده سازی نمونه را می توان با تکنیک های مختلفی انجام داد که هر یک از این روش ها با توجه به عملکردشان در یکی از چهار گروه متدائل زیر قرار می گیرند:

- روش هایی که هدف از انجام آنها آزادسازی گونه از بافت نمونه بیولوژیکی است و شامل هیدرولیز با اسید، باز یا آنزیم می باشند.

- روش هایی که شامل استخراج ترکیبات درونی محلول می باشند مانند کریستالیزاسیون، استخراج مایع - مایع و استخراج با فاز جامد

- روش هایی برای ایجاد تغییر در مایع شامل رقیق سازی، تبخیر، انحلال، صاف کردن و غیره.

- روش هایی برای افزایش گرینش پذیری و حساسیت آنالیز مثل انجام مشتق سازی قبل و بعد از ستون [۴].  
تاکنون روش های استخراج و پیش تغییض متعددی به منظور آماده سازی نمونه توسعه یافته اند که در ادامه به بررسی برخی از این روش ها پرداخته می شود.

## ۲-۱- استخراج مایع - مایع (LLE)

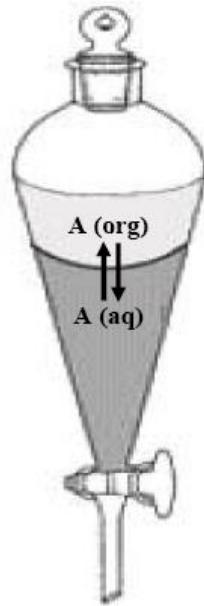
در استخراج مایع - مایع محلولی که شامل گونه مورد نظر (استخراج شونده) می باشد باید با فاز مایعی که گونه مورد نظر به درون آن استخراج می گردد غیر قابل امتزاج باشد. هنگامیکه فرایнд استخراج انجام می گیرد آنالیت به درون فاز استخراج کننده انتقال می یابد. بنابراین فازی که دارای گونه آنالیت استخراج شده می باشد فاز استخراج<sup>۱</sup> و نمونه ای که آنالیت از آن جدا شده است فاز پالایش شده نامیده می شود. اصلی که توسط آن استخراج با حلال موقیت آمیز می باشد این است که "مشابه ، مشابه را حل می کند"<sup>۳</sup>

معمولًا از یک قیف جدا کننده برای انجام این نوع استخراج استفاده می گردد (شکل ۱-۱). دو فاز غیر قابل امتزاج با تکان دادن با هم مخلوط شده و سپس با رها کردن مخلوط به حال خود از هم جا می گردند. در برخی موارد برای جلوگیری از تشکیل امولسیون ممکن است نمک به محیط اضافه گردد و در صورت لزوم از سانتریفیوژ به این منظور استفاده می گردد [۶و۵].

1 Extract Phase

2 Refined Phase

3 Like Dissolves Like



شکل (۱-۱)- ارائه شماتیک استخراج با حلal (توزيع مایع - مایع). گونه A بین دو فاز آبی و آلی تقسیم می‌گردد [۷].

### ۱-۲-۱- تئوری استخراج مایع - مایع

استخراج آنالیت از یک فاز به فاز دوم به دو فاکتور حلالیت و تعادل وابسته می‌باشد. هنگامیکه دو فاز در تماس با یکدیگر قرار می‌گیرند تعادل زیر برای گونه A بین فازها برقرار می‌گردد:



در اینجا توزیع گونه حل شونده A بین دو فاز آبی و آلی توسط معادله نرنسن به صورت زیر بیان می‌گردد:

$$K_{D,A} = \frac{[A]_{org}}{[A]_{aq}}$$

معادله (۱-۱)

در این معادله کروشه‌ها نشان دهنده غلظت و  $K_{D,A}$  ثابت توزیع گونه A بین دو فاز آبی و آلی می‌باشد.

معادله (۱-۱) فقط در حالتی که حلال‌ها خالص باشند معتبر است. در عمل حلال‌ها همواره با مولکول‌هایی از فاز دوم اشباع می‌شوند با وجود این اعتبار این معادله می‌تواند برای حالتی که حلالیت حلال‌های مورد استفاده در یکدیگر بسیار کم ( $<1\%$ ) و یا ضرایب فعالیت سیستم ثابت باشند، حفظ گردد. حال اگر حل شونده به شدت حلال‌پوشی شود یا اینکه غلظت آن زیاد باشد ( $>0.1M$ ) معادله (۱-۱) باید به ازای انحرافات از حالت ایده‌آل به شکل زیر تصحیح گردد:

$$K_{D,A}^0 = \frac{y_{A,org} [A]_{org}}{y_{A,aq} [A]_{aq}} = \frac{y_{A,org}}{y_{A,aq}} K_{D,A}$$

معادله (۲-۱)

در اینجا لا ضرایب فعالیت می‌باشد.

هنگامیکه یک گونه مانند  $M$  به فرم‌های مختلفی در فاز آلی و آبی وجود دارد فاکتور دیگری به نام نسبت توزیع

اهمیت بیشتری می‌یابد این فاکتور برای گونه  $M$  به شکل زیر تعریف می‌گردد:

$$D_M = \frac{[M]_{t,org}}{[M]_{t,aq}} \quad \text{معادله (۳-۱)}$$

$[M]$  نشان دهنده مجموع غلظت‌های تمام گونه‌های  $M$  در فاز مورد نظر می‌باشد.

در حالیکه نسبت توزیع ( $D$ ) مستقل از نسبت حجم‌های دو فاز مورد استفاده می‌باشد غلظت حل شونده استخراج

شده به نسبت حجم‌های دو فاز وابسته می‌باشد بنابراین در صد استخراج می‌تواند با استفاده از معادله زیر محاسبه گردد:

$$\%E = \frac{100D}{\left( D + \frac{V_{aq}}{V_{org}} \right)} \quad \text{معادله (۴-۱)}$$

در این معادله اگر حجم فاز آلی و آبی یکسان باشد ( $V_{org} = V_{aq}$ ) معادله به شکل زیر در می‌آید:

$$\%E = \frac{100D}{(D+1)} \quad \text{معادله (۵-۱)}$$

اگر مقدار  $D$  بزرگ باشد ( $> 10^2$ ) فقط یک مرتبه استخراج امکان انتقال کمی ماده مورد نظر را فراهم می‌کند،

در مقابل با مقادیر کوچک  $D$  چندین استخراج مورد نیاز است. با این حال معادله زیر نشان می‌دهد که سود کمی در انجام دادن بیش از ۵ مرتبه متوالی استخراج از یک نمونه وجود دارد.

$$[A_{aq}]_n = \left( \left( \frac{V_{aq}}{V_{org} K + V_{aq}} \right) \right)_n [A_{aq}]_0 \quad \text{معادله (۶-۱)}$$

که  $[A_{aq}]_n$  غلظت گونه  $A$  باقی مانده در محلول آبی بعد از استخراج نمودن از حجم  $V_{aq}$  میلی لیتر از محلول آبی که دارای غلظت اولیه  $[A_{aq}]_0$  با  $n$  قسمت از حلال آلی که هر کدام حجم  $V_{org}$  را دارد، می‌باشد. از این معادله اثبات می‌شود که همواره بهتر است که از چندین قسمت یکسان از حلال (برای مثال  $5 \times 20 \text{ cm}^3$ ) به جای یک قسمت بزرگ ( $100 \times 100 \text{ cm}^3$ ) برای استخراج استفاده کنیم بنابراین برای اطمینان از استخراج کامل آنالیت به درون فاز استخراج کننده استخراج‌های متوالی ممکن است مورد نیاز باشد [۵-۷].

### ۱-۲-۲- گزینش پذیری استخراج

اغلب استخراج کمی یک ماده بدون استخراج بخشی از یک ماده دیگر غیرممکن است. قابلیت جداسازی دو ماده وابسته به مقدار نسبی توزیع آنها است. برای گونه‌های A و B که دارای نسبت‌های توزیع  $D_A$  و  $D_B$  هستند، فاکتور جداسازی  $\beta$  نسبت  $\frac{D_A}{D_B}$  که در آن  $D_A > D_B$  است، تعریف می‌شود. برای یک استخراج کاملاً کمی باید مقدار  $\beta$  حداقل  $10^5$  باشد. کارایی جداسازی را می‌توان با تنظیم نسبت فازهای آلی و آبی افزایش داد. نسبت بهینه برای بهترین جداسازی به وسیله معادله بوش - دنسن<sup>۱</sup> ارائه می‌شود:

$$\frac{V_{org}}{V_{aq}} = \left( \frac{1}{D_A D_B} \right)^{0.5} \quad (7-1)$$

استخراج‌های متوالی در حالی که کارایی استخراج را برای هر دو ماده افزایش می‌دهد امکان ضعیف‌تر کردن

جداسازی را نیز به وجود می‌آورد [۸].

### ۱-۲-۳- انتخاب حلال

چون استخراج بر اساس توزیع ترکیبات آلی یا گونه‌های معدنی بین نمونه آبی و یک حلال آلی غیرقابل امتزاج است و انتخاب حلال به ماهیت گونه‌ها وابسته است، عموماً حلال‌های غیرقطبی یا کم قطبی مورد استفاده قرار می‌گیرند. هگزان و سیکلوهگزان برای استخراج هیدروکربن‌های آلیفاتیک و سایر ترکیبات غیرقطبی نظری آفت‌کش‌های آلی کلردار و فسفردار استفاده می‌شود. کلروفرم و کربن تراکلرید انتخاب خوبی برای استخراج ترکیبات غیرقطبی یا نیمه قطبی می‌باشند. به این ترتیب انتخاب متنوع حلال، محدوده وسیعی از حلالیت و گزینش‌پذیری را فراهم می‌نماید. این یکی از مزایای LLE است. البته هر حلال به ندرت به صورت کاملاً ویژه برای استخراج یک دسته از ترکیبات به کار می‌رود. به طور کلی LLE برای استخراج گستره وسیعی از ترکیبات کاربرد دارد [۶].

### ۱-۳- استخراج مایع - مایع همگن<sup>۲</sup> (HLLE)

در این نوع استخراج از پدیده جدایی فاز جهت انجام استخراج استفاده می‌گردد. در نتیجه این جدایی فاز (دو فازی شدن محلول همگن)، گونه حل شونده مورد نظر به درون یک فاز آلی با حجم بسیار کم (در حد میکرو لیتر) استخراج می‌گردد.

1 Bush-Densen

2 Homogeneous Liquid Liquid Extraction