

بِسْمِ اللَّهِ الرَّحْمَنِ الرَّحِيمِ

١٤٧٩ق. م. ٢٠١٨



دانشگاه تبریز

دانشکده شیمی

گروه شیمی فیزیک

پایاننامه / رساله:

برای دریافت درجه کارشناسی ارشد در رشته شیمی فیزیک

عنوان:

رفتار فازی سیستم های آبی متشکل از پلی اتیلن گلیکول  
دی متیل اتر ۲۰۰۰ و نمکهای فسفات سدیم و دی سدیم  
هیدروژن فسفات در دماهای مختلف

استاد راهنما:

آقای دکتر محمد تقی زعفرانی معطر

۱۳۸۹/۹/۲۸

پژوهشگر:

سعید نصیری

جزوه های اثاث مدرن حملی پرداز  
سازمان بهداشت

شهریور ۱۳۸۹

تقدیم به

پدر فداکار و مادر مهربانم

که بهترین هستند  
و بهترین ها را برام خواستند؛

وبرادر و خواهر عزیزم؛

و تمام کسانی که دوستشان  
دارم؛

باتشکر و سپاس فراوان از:

جناب آقای دکتر

محمد تقی زعفرانی معطر

که همواره از

راهنمائی های دلسوزانه ایشان بهره

مند بودم

با تقدیر و تشکر از:

- ❖ استاد ارجمند، آقای دکتر محمد تقی تقی‌زاده، مدیر گروه شیمی فیزیک که امر داوری این پایاننامه تقبل فرموده اند..
- ❖ از جناب آقای دکتر عباس مهرداد، جهت تقبل امر داوری این پایان نامه.
- ❖ استاد گرامی، جناب آقای دکتر حبیب اشعشی سرخابی، که در طول تحصیلم در دانشگاه تبریز همواره از محض علمی و اخلاقی ایشان بهره مند بوده ام
- ❖ دوست و استاد گرامی ام، شادروان جناب آقای دکتر نادر طهماسبی که از علم سرشاڑ ایشان بهره برده ام؛ یادش گرامی باد.
- ❖ هیئت رئیسه محترم دانشکده شیمی، جناب آقای دکتر نمازی، جناب آقای دکتر خاندار و جناب آقای دکتر نیاثی، که در به ثمر رسیدن این پروژه نهایت حسن نظر و همکاری را مبذول فرموده اند.
- ❖ اساتید گرانقدر شیمی فیزیک، شیمی کاربردی، شیمی آلی، شیمی تجزیه و شیمی معدنی که در دوران تحصیل همواره از محض علمی و اخلاقی ایشان بهره مند بوده ام.
- ❖ دوستان عزیزم آقایان حبیب مهریزاده، داود مطلوبی، جواد حسینی، قادر وحدت، علی زعفرانلو، فرهاد ایزدی، ابراهیم نعمتی و سرکار خانم حمزه زاده که همواره بنده را مورد لطف و محبت خود قرار داده اند.
- ❖ کلیه کارکنان محترم دانشکده شیمی، کادر محترم آموزشی، دبیرخانه، کتابخانه، کامپیوتر، نگهداری و خدمات دانشکده شیمی.  
و بالاخره با تشکر از تمامی دوستانی که به نحوی در به ثمر رسیدن این پروژه همکاری داشته اند.

نام خانوادگی دانشجو: نصیری	نام: سعید
عنوان پایان نامه: رفتار فازی سیستم های آبی متشکل از پلی اتیلن گلیکول دی متیل اتر ۲۰۰۰ و نمکهای فسفات سدیم و دی سدیم هیدروژن فسفات در دماهای مختلف	
استاد راهنما: دکتر محمد تقی زعفرانی معطر	
مقطع تحصیلی: ارشد      رشته: شیمی      دانشگاه: تبریز	گرایش: شیمی فیزیک
دانشکده: شیمی      تاریخ فارغ التحصیلی: شهریور ۱۳۸۹      تعداد صفحه: ۱۰۵	سدیم هیدروژن فسفات؛ منحنی باینودال؛ خط ارتباطی
کلید واژه ها: تعادلات مایع- مایع؛ پلی اتیلن گلیکول دی متیل اتل ۲۰۰۰؛ تری سدیم فسفات و دی سدیم هیدروژن فسفات؛ منحنی باینودال؛ خط ارتباطی	چکیده:
<p>سیستم های دوفازی آبی متشکل از دو پلیمر یا یک پلیمر و یک نمک می باشد، که پس از اختلاط به فاز آبی امتصاص ناپذیر تفکیک می شود. در این سیستم ها هر فاز عمدتاً دارای ۷۵٪ آب است و محیط بسیار مناسبی برای جداسازی و تخلیص مواد بیولوژیکی از قبیل آنزیم ها، پروتئین ها و همچنین اندامکهای سلولی ایجاد می کند.</p> <p>تعادلات مایع- مایع برای سیستم های آبی <math>\text{Na}_2\text{HPO}_4 + \text{H}_2\text{O}</math> و <math>\text{PEGDME}_{2000} + \text{Na}_3\text{PO}_4 + \text{H}_2\text{O}</math> در چهار دمای ۲۹۸/۱۵، ۳۱۳/۱۵، ۳۰۸/۱۵ و ۳۱۸/۱۵ کلوین بصورت تجربی تعیین شد. علاوه بر تعادلات مایع- مایع، تعادلات مایع- جامد نیز برای سیستم مذکور بررسی و دیاگرامهای کامل فازی رسم گردید. اثرات دمابر روی منحنی های باینودال و خطوط ارتباطی سیستم مورد مطالعه، بررسی شد. اثر گروههای انتہانی پلیمر <math>\text{PEGDME}_{2000}</math> نیز در توانانی تشکیل فاز مورد بررسی قرار گرفت.</p> <p>معادلات غیرخطی و تجربی مرچاک توسعه داد شد برای برآش و پیش بینی منحنی های باینودال استفاده شده است که پارامترهای آن از برآش داده ها بصورت تابعی از دما K (<math>T-T_0</math>) حاصل شده اند. مدلهای ترکیب موضعی NRTL و Wilson و همچنین معادله ویریال اسمزی نیز بصورت پیوسته برای برآش و پیش بینی رفتار فازی داده های مایع- مایع بکار برده شده است.</p>	

## فهرست مطالب

### فصل اول

۱	مقدمه
۲	
۷	۲-۱ سیستم های دوفازی آبی شامل پلیمر
۱۳	۱-۳ محلول های پلیمری
۱۳	۱-۴ علت جدایی فاز
۱۵	۱-۵ بررسی اثر پارامترهای مؤثر در تشکیل سیستم های دو فازی
۱۵	۱-۵-۱ اثر نوع نمک
۱۶	۱-۵-۲ اثر دما
۱۷	۱-۵-۳ اثر جرم مولکولی پلیمر
۱۸	۱-۵-۴ اثر pH محلول
۱۹	۱-۵-۵ اثر گروههای عاملی بر روی پلیمر
۲۰	۱-۶ توزیع بیومولکول ها
۲۰	۱-۷ مدل سازی
۲۴	۱-۷-۱ مدل های ترکیب موضعی
۲۵	۱-۱-۷-۱ سهم بر همکنش های دوربرد
۲۷	۱-۲-۱-۷-۱ سهم بر همکنشهای کوتاه برد
۳۷	۱-۳-۱-۷-۱ سهم مشارکتی
۳۸	۱-۸ معادله اسپزی و بریال
۴۰	۱-۹ معادله تجربی مرچاک
۴۱	۱-۱۰ تعادلهای مایع- مایع- جامد(LLSE)

### فصل دوم

۴۵	۲-۱ مواد مورد استفاده
۴۶	۲-۲ ابزار مورد استفاده برای رسم منحنی باینودال
۴۸	۲-۴-۱ آنالیز نمک
۴۹	۲-۴-۲ تعیین غلظت پلیمر
۵۰	۲-۵ تعیین محدوده ناحیه مایع- مایع- جامد(LLSE)
۵۱	۲-۵-۱ تعیین نوع کریستال های فاز جامد در سیستم

## فصل سوم

۵۱	۲-۵-۲ بذست آوردن نقاط اشباع پلیمر و نمک در دماهای مختلف
۵۲	
۵۳	۱-۳ منحنی های باینودال
۵۷	۲-۳ بررسی نتایج حاصل از منحنی های باینودال
۵۷	۱-۲-۳ بررسی اثر دمابر روی منحنی های باینودال
۵۸	۲-۲-۳ بررسی اثر نوع نمک بر روی منحنی باینودال
۶۲	۳-۲-۳ بررسی اثر گروههای انتهائی پلیمر
۷۱	۳-۱-۳ اثر دما بر روی خطوط ارتباطی
۷۳	۴-۳ مدل سازی سیستم های دوفازی آبی
۷۳	۱-۴-۳ مدل سازی با معادله تجربی مرچاک
۷۶	۲-۲-۳ مدل سازی با معادله ویریال اسمزی
۷۹	۳-۲-۳ مدل سازی بامدلها ترکیب موضعی
۸۰	۱-۳-۲-۳ مدل سازی دمای ۲۹۸/۱۵ کلوین
۸۳	۲-۳-۲-۳ مدل سازی پوسته سه دماوپیش بینی در یک دما
۸۹	۳-۲-۳ نتایج نقطه پلیت
۹۱	۵-۳ مقایسه کارآئی مدلها
۹۱	۶-۳ بررسی نتایج تعادلات مایع- مایع- جامد
۹۴	۷-۳ دیاگرامهای فازی کامل
۹۴	۱-۷-۳ سیستم $\text{PEGDE}_{2000}$ (1) + $\text{Na}_3\text{PO}_4$ (2) + $\text{H}_2\text{O}$ (3)
۹۷	۱-۷-۳ سیستم $\text{PEGDE}_{2000}$ (1) + $\text{Na}_2\text{HPO}_4$ (2) + $\text{H}_2\text{O}$ (3)
۹۸	نتیجه گیری
۹۹	پیشنهادات
۱۰۰	منابع

## فهرست شکل ها

شکل (۱-۱): فرمول باز پلیمرهای پلی اتیلن و پلی اتیلن گلیکول دی متیل اتر	۵
شکل (۲-۱): نمودار مثلثی برای سیستم دکستران با جرم مولکولی ۷۰۰ - فیکول با جرم مولکولی ۴۰۰ - آب	۸
شکل (۲-۲): نمودار فاز مربعی سیستم دکستران ۷۰۰-فیکول ۴۰۰-آب در ۲۳°C	۹
شکل (۱-۴): تأثیر pH بر روی منحنی باینودال سیستم PEG-PAEDS-water (0.1N KCl) در دمای K ۱۹۲۹۸/۱۰	
شکل (۱-۵): دیاگرام فازی کامل سیستم پلیمر + آب + نمک	۴۲
شکل (۱-۶): ابزار مورد استفاده در تعیین منحنی باینودال به روش نقطه ابری	۴۷
شکل (۱-۳): منحنی باینودال سیستم PEGDME <sub>2000</sub> (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O(3)	۵۶
شکل (۲-۳): منحنی باینودال سیستم PEGDME <sub>2000</sub> (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O(3)	۵۶
شکل (۳-۳): منحنی اثر نوع آئیون تشکیل دهنده نمک بر روی مکان هندسی منحنی باینودال	۵۹
شکل (۴-۳): منحنی باینودال سیستم PEG <sub>2000</sub> (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O(3) و PEGDME <sub>2000</sub> (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O(3) در دمای K ۲۹۸/۱۰	۶۳
شکل (۵-۳): منحنی باینودال سیستم PEG <sub>2000</sub> (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O(3) در دمای K ۲۹۸/۱۰	۶۴
شکل (۶-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۲۹۸/۱۰	۶۷
شکل (۷-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۰۸/۱۰	۶۷
شکل (۸-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۱۲/۱۰	۶۸
شکل (۹-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۱۸/۱۰	۶۸
شکل (۱۰-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۲۹۸/۱۰	۶۹
شکل (۱۱-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۰۸/۱۰	۶۹
شکل (۱۲-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۱۲/۱۰	۷۰
شکل (۱۳-۳): نتایج خطوط ارتباطی سیستم PEGDE2000 (1) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (2) + H <sub>2</sub> O (3) در دمای K ۳۱۸/۱۰	۷۰

شکل(۱۴-۳): اثر دما بر روی شبیب و طول خطوط ارتباطی در سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  در دمای ۲۹۸/۱۵K (3)

شکل(۱۵-۲): اثر دما بر روی شبیب و طول خطوط ارتباطی در سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  در دمای ۲۹۸/۱۵K (3)

شکل(۱۵-۳): برازش منحنی باینودال سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل مرچاک در ۳۰۸/۱۵K و پیش بینی در دمای ۳۱۳/۱۵K کلوین ۷۵

شکل(۱۶-۳): برازش منحنی باینودال سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل مرچاک در ۳۰۸/۱۵K و پیش بینی در دمای ۳۱۳/۱۵K کلوین ۷۵

شکل(۱۷-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل ویریال اسمزی در دمای K = ۳۰۸/۱۵ در T = ۳۰۸/۱۵K (77)

شکل(۱۸-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل ویریال اسمزی در دمای K = ۳۱۳/۱۵ در T = ۳۱۳/۱۵K (78)

شکل(۱۹-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل ویریال اسمزی در دمای K = ۳۰۸/۱۵ در T = ۳۰۸/۱۵K (78)

شکل(۲۰-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل ویریال اسمزی در دمای K = ۳۱۳/۱۵ در T = ۳۱۳/۱۵K (79)

شکل(۲۱-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL در دمای K = ۲۹۸/۱۵ در T = ۲۹۸/۱۵K (81)

شکل(۲۲-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson در دمای K = ۲۹۸/۱۵ در T = ۲۹۸/۱۵K (82)

شکل(۲۳-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL در دمای K = ۲۹۸/۱۵ در T = ۲۹۸/۱۵K (82)

شکل(۲۴-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson در دمای K = ۲۹۸/۱۵ در T = ۲۹۸/۱۵K (82)

شکل(۲۵-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL بصورت پیوسته و تابعی از دما در دمای K = ۳۰۸/۱۰ در T = ۳۰۸/۱۰K (84)

شکل(۲۶-۳): پیش بینی خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL در دمای K = ۳۱۳/۱۵ در T = ۳۱۳/۱۵K (85)

شکل(۲۷-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL بصورت پیوسته و تابعی از دما در دمای K = ۳۰۸/۱۰ در T = ۳۰۸/۱۰K (85)

شکل(۲۸-۳): پیش بینی خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-NRTL در دمای K = ۳۱۳/۱۵ در T = ۳۱۳/۱۵K (86)

- شکل (۲۷-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson  
 بصورت پیوسته و تابعی از دما در دمای  $308/15\text{K}$  ۸۷
- شکل (۲۸-۳): پیش بینی خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson  
در دمای  $312/15\text{K}$  ۸۷
- شکل (۳۱-۳): برازش خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson  
 بصورت پیوسته و تابعی از دما در دمای  $308/15\text{K}$  ۸۸
- شکل (۳۲-۳): پیش بینی خطوط ارتباطی سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) با مدل M-Wilson  
 بصورت پیوسته و تابعی از دما در دمای  $312/15\text{K}$  ۸۸
- شکل (۳۳-۳): برون یابی نقاط پلیت برای سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $298/15\text{K}$  ۹۰
- شکل (۳۴-۳): برون یابی نقاط پلیت برای سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $298/15\text{K}$  ۹۰
- شکل (۳۵-۳): طیف XRD برای کریستالهای حاصل از سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $298/15\text{K}$  ۹۲
- شکل (۳۶-۳): طیف XRD برای کریستالهای حاصل از سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $298/15\text{K}$  ۹۲
- شکل (۳۷-۳): کارت شماره ۰۹۵۷-۱۰-۰۱
- شکل (۳۸-۳): کارت شماره ۳۷۱-۰۱-۱۱
- شکل (۳۹-۳): دیاگرام فازی کامل برای سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $K$   $298/15$  ۹۰
- شکل (۴۰-۳): دیاگرام فازی کامل برای سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $K$   $318/15$  ۹۶
- شکل (۴۱-۳): دیاگرام فازی کامل برای سیستم  $\text{PEGDE}_{2000}$  (1) +  $\text{Na}_2\text{HPO}_4$  (2) +  $\text{H}_2\text{O}$  (3) در دمای  $K$   $298/15$  ۹۷

## فهرست جدول ها

جداول (۱-۲): مواد مورد استفاده در این کار پژوهشی	۴۵
جدول (۲-۲): پارامترهای معادله (۱-۲) در دمای K	۵۰
جدول (۱-۳): داده های باینرداال سیستم پلیمر (۱) + نمک (۲) + آب (۳) در ۴ دما	۵۴
جدول (۲-۳): داده های باینرداال سیستم پلیمر (۱) + نمک (۲) + آب (۳) در ۴ دما	۵۵
جدول (۳-۳): داده های باینرداال برای پلیمر (۱) + نمک (۲) + آب (۳) در دمای K	۵۵
جدول (۴-۳): انرژی آزاد گیس آب پوشی ( $\Delta G_{hyd}$ ) برخی از یونها	۶۲
جدول (۶-۳): داده های تعادل فاز مایع-مایع سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۶۵
جدول (۶-۳): داده های تعادل فاز مایع-مایع سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۶۶
جدول (۷-۳): انحراف استاندارد و پارامترهای معادله مرچاک برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۷۴
جدول (۸-۳): انحراف استاندارد و پارامترهای معادله مرچاک برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۷۴
جدول (۹-۳): انحراف استاندارد و پارامترهای معادله ویریال اسمزی بصورت تابعی از دما برای سیستم پلیمر (۱) + نمک (۲) + آب (۳)	۷۷
جدول (۱۰-۳): پارامترهای مربوطه به برآش داده های مایع-بخار و مایع-مایع در دمای ۲۹۸/۱۵ کلوین برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۰
جدول (۱۱-۳): پارامترهای مربوطه به برآش داده های مایع-بخار و مایع-مایع در دمای ۲۹۸/۱۵ کلوین برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۱
جدول (۱۲-۳): پارامترهای مربوطه به برآش پیوسته داده های مایع-مایع با مدل های مختلف برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۴
جدول (۱۳-۳): پارامترهای مربوطه به برآش پیوسته داده های مایع-مایع با مدل های مختلف برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۶
جدول (۱۴-۳): پارامترهای نقاط پلیت برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۹
جدول (۱۵-۳): پارامترهای نقاط پلیت برای سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>2</sub> HPO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۸۹
جدول (۱۶-۳): داده های مایع-مایع-جامد سیستم PEGDE <sub>2000</sub> (۱) + Na <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (۲) + H <sub>2</sub> O (۳)	۹۰

**فصل اول**

**مقدمه**

**و**

**بررسی منابع**

## مقدمه

فرآیندهای جداسازی در صنایع مختلف شیمیایی، داروئی و غذائی بکاربرده می‌شوند. روش‌های قدیمی بر پایه استخراج مایع-مایع با استفاده از یک حلال آلی و آب بعنوان دوفاز امتزاج ناپذیربرای جداسازی و خالص سازی مولکولها بکارمی رود. برای چنین سیستم هانی می‌توان به معایب زیر اشاره کرد:

- سمی و مضر بودن حلال‌های آلی بکاربرده شده برای انسان و محیط زیست

- آتشگیربودن حلال‌های آلی

جایگزین مناسب برای این سیستم‌ها، سیستم‌های دوفازی آبی<sup>۱</sup> (ATPSs) می‌باشند. یک سیستم دوفازی آبی متشكل از دو پلیمر (مثل پلی‌اتیلن گلیکول<sup>۲</sup> (PEG) و دکستران<sup>۳</sup> (DEX)) و یا شامل یک نمک و یک پلیمر (مثل فسفات سدیم  $\text{Na}_3\text{PO}_4$  و پلی‌اتیلن گلیکول) بوده که پس از تشکیل دوفاز یکی از فازها از یکی از پلیمرها غنی می‌شود و فاز دیگر از پلیمر دیگر یا نمک غنی خواهد شد.

<sup>1</sup> Aqueous two-phase systems (ATPSs)

<sup>2</sup> Poly-ethylene glycol

<sup>3</sup> Dextran

پلیمرهای مورد استفاده در سیستمهای دوفازی باید غیر سمی، غیر مخرب برای طبیعت و فاقد اثرات تقلیلی باشد. لذا پلیمر هایی نظیر PVP، PPG، PEG و دکستران برای تشکیل این سیستمها بکار برده می شوند [۱].

از مزایای این سیستم هامی توان به موارد زیر اشاره کرد:

- بیشتر مواد تشکیل دهنده فاز در این سیستمها آب است که در حدود (٪ ۹۰ تا ۷۵) می باشد.
- اجزاء تشکیل دهنده فاز نسبت به مواد بیولوژیکی بی اثر است و حتی پلیمرها باعث پایداری مواد بیولوژیکی می شوند.
- جداسازی، سریع و انتخابی است.
- به راحتی میتوان آن را به مقیاسهای بالا تعمیم داد، که استفاده صنعتی از این سیستمها را ممکن می سازد.
- جداسازی را میتوان در دمای اتفاق انجام داد.
- مواد تشکیل دهنده فاز غیر سمی و اشتعال ناپذیرند.
- این سیستمها را میتوان جهت جداسازی یک ماده دلخواه طراحی نمود.
- بازده بالا
- تهیه سیستم های دوفازی آبی بسیار راحت است، معمولاً شامل تهیه محلولهای مادر از همه اجزاء فاز می باشد که در مقادیر مناسب با هم مخلوط می شوند.
- از سایر روش های جداسازی اقتصادی تر است [۲، ۳].

هر کدام از سیستم های پلیمر- پلیمر و پلیمر- نمک نسبت بهم دیگر مزایاء و معایبی دارد. سیستم های پلیمر- نمک بدلیل داشتن ویسکوزیته پایین، زمان به تعادل رسیدن کوتاه و هزینه اندک از اهمیت بیشتری برخوردارند. اما سیستم های پلیمر- پلیمر را می توان بر اساس موادی که استخراج می شوند با قرار دادن گروههای مختلف بر روی مولکولهای پلیمرسازگار کرده و راندمان استخراج را افزایش داد.

سیستم های دوفازی آبی برای جداسازی و خالص سازی بسیاری از مواد در صنایع شیمیایی، داروئی، غذائی و موارد بیولوژیکی بکاربرد. این سیستمها برای اولین بار توسط بیجرینک<sup>۱</sup> در سال

<sup>۱</sup> Beijerinck

۱۸۹۶ از اختلاط مقادیر مناسبی آب، آگار و ژلاتین مشاهده شد. که تشکیل یک مخلوط کدر می دهنده بعداز مدتی دوفاز آبی امتزاج ناپذیر حاصل می شود [۴]. چندی بعد آلبرتسون با استفاده از این سیستم ها اقدام به جداسازی مواد بیولوژیکی از قبیل ذرات سلولی و پروتئین ها، میکروارگانیسم ها، ویروس ها، کلروپلاست ها، میتوکندری ها، پروتئین ها، اسیدهای نوکلیک ولیپیدها نمود [۴].

سیستم های دو فازی آبی پلیمر - نمک اولین بار در سال ۱۹۵۰ توسط آلبرتسون مشاهده شده بود. آلبرتسون مشاهده کرد که پتانسیل الکتریکی بین فازها گرچه کمیت کوچکی است، اما تاثیر زیادی روی تفکیک می گذارد [به نقل از ۵، ۶]. از طرفی تغییرات کم در ترکیب یونی باعث تغییرات زیاد در تفکیک پروتئین می شود. بوچر<sup>۱</sup> و هینی<sup>۲</sup> [به نقل از ۲] دریافتند که برای محلولهای پلی اتیلن گلیکول (PEG) افزایش برخی نمکهای معدنی (سولفات و کربنات) از افزودن بقیه نمکها در کاهش غلظت بحرانی منحنی نقطه ابری موثر ترند. آناپاماتا و گوردد (۱۹۸۷) دریافتند که نمکهای معدنی به طور چشمگیری نقطه ابری PEG را در دمایهای بالا کاهش می دهند [به نقل از ۲]. اوکازاکی [۷] در سال ۱۹۶۴ سیستم(PEG) و دکستران را برای تخلیص DNA از عصاره باکتری مورد استفاده قرارداد. به دلیل سازگاری مواد بیولوژیکی با اجزاء تشکیل دهنده سیستم های دو فازی آبی استفاده از این نوع سیستمها روش مناسبی برای استخراج، جداسازی و خالص سازی آنها می باشد [۸]. کرونر<sup>۳</sup> و همکارانش [۹] و تجرنلد<sup>۴</sup> و همکارانش [۱۰] نیز فرآیند خالص سازی به این روش را در مقیاس صنعتی طراحی کردند. طی ۲۵ سال گذشته در منابع علمی، موارد کاربرد این سیستمها در خالص سازی پروتئین ها در مقیاس صنعتی بسیار مورد بحث و بررسی قرار گرفته است [۹]. سیستم های دو فازی PEG - نمک در مقیاس انبوه جهت جداسازی پروتئین ها بکار رفته اند. این سیستم ها به علت اندازه بزرگ قطرات، اختلاف زیاد بین دانسیته فازها، ویسکوزیته پایین تر قیمت کمتر و نهایتاً جداسازی سریعتر از سیستم های PEG- دکستران(DEX) کاربرد گسترده تری یافته اند [۳].

در ابتدا سیستم های PEG - نمک های فسفات به دلیل محدوده وسیع pH و نیز توانایی نمک های فسفات در ایجاد سیستم های دو فازی آبی بیشترین کاربرد را داشت. پس از آن، سیستم های حاوی نمک های سیترات جهت کاهش اثرات زیست محیطی ابداع شدند. چون سیترات زیست تخریب پذیر است، از این روز، ورود آن به طبیعت از طریق پسابهای صنعتی نسبت به فسفات آلودگی زیست محیطی زیادی را ایجاد نمی کند (PEG از فاز بالا به خوبی بازیافت و دوباره وارد سیستم

<sup>۱</sup>- Bucher

<sup>۲</sup>- Hiny

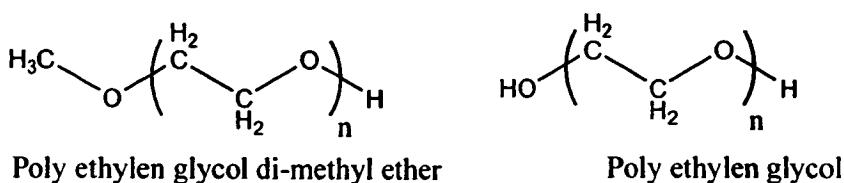
<sup>۳</sup>- Kroner

<sup>۴</sup>- Tjerneld

می شود) [۳]. علاوه بر این، سیستمهای دوفازی الكل - نمک هم قابل توجه هستند. سیستم های الكل - نمک - آب نیز مانند سیستم های دو فازی آبی شامل پلیمر به دو فاز مجزا و امتزاج ناپذیر تبدیل می شوند. این سیستم ها دارای کاربردهای متنوعی هستند که از آنها استخراج مایعات بوسیله اسیدهای آلی والکل ها، حذف ترکیبات آلی از آب در فرآیندهای تصفیه آب، تبلور استخراجی نمکها و بازیابی نمک های بکار رفته در سیستم های دو فازی آبی را می توان نام برد [۱۱]. در سال ۱۹۹۱ کولا و همکارانش راههای بازیافت فسفات که باعث آلودگی محیط زیست می باشد را بررسی نمودند. کولا و همکارانش از سیستم های الكل - نمک - آب برای جداسازی نمک ها از سیستم های دو فازی آبی شامل پلیمر استفاده کردند [۲].

مطالعات ترمودینامیکی بر روی سیستم های دو فازی آبی پلیمر - پلیمر توسط آبرتسون [۳] و زاسلاوسکی [۱۲] گزارش شده است. هچنین تعادلات ترمودینامیکی سیستم های آبی پلیمر - نمک نیز مورد توجه بوده و بطور گسترده مورد بررسی قرار گرفته است. گروه زغفرانی مطالعات ترمودینامیکی گسترده ای را بر روی PEG و PVP و PPG با نمک های مختلف معدنی و آلی انجام داده و پارامترهای مختلف موثر در تشکیل سیستم دوفازی را مطالعه کرده اند [۱۳-۱۹]. میشیما و همکاران [۲۰] داده های تعادل مایع - مایع سیستم آبی PEG را در حضور  $K_2HPO_4$  در دمای های مختلف بررسی نمودند. تانابالان و همکاران نیز سیستم اثر دما را در سیستم دو فازی تری آمونیوم سیترات را در حضور PEG6000 بررسی کرده اند [۲۱].

پلیمری جدیدی که در این کارپژوهشی استفاده شده است با ساختاری شبیه PEG به نام پلی اتیلن گلیکول دی متیل اتر<sup>۱</sup> (PEGDME) که محلول در آب بوده و فقط در گروههای انتهائی با PEG تفاوت دارد (شکل ۱).



شکل (۱-۱): فرمول باز پلیمرهای پلی اتیلن و پلی اتیلن گلیکول دی متیل اتر

<sup>۱</sup> poly ethylene glycol di-methyl ether

اخیراً زعفرانی و نیکجو رفتار فازی این پلیمر را با نمک‌های سولفات سدیم [۲۲] و کربنات سدیم [۲۳] بررسی کرده‌اند. بررسی‌های کتابخانه‌ای نشان می‌دهد که بجز موارد بالا مطالعات دیگری در زمینه تعادلات مایع-مایع بر روی این پلیمر انجام نگرفته است.

در این کار پژوهشی منحنی باینودال و خطوط ارتباطی سیستم‌های سه‌تائی  $\text{PEGDME}_{2000} + \text{Na}_2\text{HPO}_4 + \text{H}_2\text{O}$  و  $\text{Na}_3\text{PO}_4 + \text{H}_2\text{O}$  در دماهای  $298/15$ ,  $308/15$ ,  $313/15$  کلوین مطالعه شده است. همچنین منحنی‌های باینودال با «معادله مرچاک»<sup>۱</sup> [۲۴], «مدل اصلاح شده است. داده‌های تجربی تعادلات فازی «معادله ویریال اسمزی»<sup>۲</sup> [۲۵], و «مدل اصلاح شده NRTL»<sup>۳</sup> [۲۶], «مدل اصلاح شده Wilson»<sup>۷</sup> [۲۷] برآش شده است. همچنین اثر دما، نوع نمک و اثر گروه‌های انتهائی بر روی پلیمر مورد مطالعه و بررسی قرار گرفته است.

## ۱-۱ اهمیت مطالعه تعادل فازی

محیط اطراف ما مملوء از مخلوط‌هایی است که روزانه با آنها سروکارداریم. هوایی که تنفس می‌کنیم، غذائی که می‌خوریم و یا حتی خونی که در رگهای ماجریان دارد همه نمونه هایی از مخلوط‌اند. بدقتیق ترشدن در محیط اطراف درمی‌یابیم که زندگی ما در ارتباط تنگاتنگ با موادی است که خود آنها نیاز به دیگر آنها نباید تشكیل یافته باشد. وجود فازهای متفاوت که در ارتباط باهم هستند امکان تبادل مواد بین فازها را فراهم می‌آورد. مثل انتقال اکسیژن از هوایه داخل خون. پدیده انتقال میان فازهای تهادر زندگی روزمره بلکه در صنعت، فیزیولوژی و... رخ می‌دهد و برای جداسازی و خالص مواد از آن استفاده می‌شود. هنگامی که دو فاز در تماس اندتمایل دارند اجزایشان را متبادل کنندتا زمانیکه ترکیب هر فاز ثابت شود که در این حال می‌گوئیم تعادل حاصل شده است. ترکیب تعادلی فازهای باهم متفاوت بوده و تابع عوامل مختلفی از جمله دما، فشار، ماهیت و غلظت مواد شیمیایی شرکت کننده در تعادل دارد. ترمودینامیک تعادل فاز، روابط میان خواص مختلف را بررسی کرده و قوانین حاکم بر آنها را شناسانی می‌کند. بررسی ترمودینامیکی تعادلهای فازی بدليل اهمیت آنها در صنعت مثل استخراج، خالص سازی، تقطیر و جذب سطحی و... و یا در صنایع داروئی در

<sup>۱</sup> Merchuk equation

<sup>۲</sup> Osmotic virial equation

<sup>۳</sup> NRTL

خالص سازی و جداسازی آنزیم ها، پروتئین ها و اندامکهای سلولی و یا در صنایع دیگر مورد توجه می باشد.

## ۱-۲ سیستم های دوفازی آبی شامل پلیمر

سیستم های دوفازی آبی، مشکل از دوفازآبی امتزاج ناپذیربوده، که از اختلاط دو ماده قابل حل در آب اما ناسازگار<sup>۱</sup> باهم بوجود می آیند. چنین سیستم هایی همان طور که قبل مطرح شد به دو طریق قابل تهیه هستند:

۱. اختلاط محلول های آبی دوپلیمر معین (مثل پلی اتیلن گلیکول و دکستران) که در بالاتر از یک غلظت مشخص سیستم دوفازی تشکیل می دهند؛ علاوه براین سیستم های دوفازی که در آنها پلی الکترولیت ها [۲۸] و کوبلیمرها [۲۹] نیز در تشکیل سیستم دوفازی شرکت کرده اند نیز گزارش شده است.
۲. اختلاط محلول های آبی یک پلیمر (مانند پلی اتیلن گلیکول) و یک جزء با وزن مولکولی کم (مانند تری سدیم فسفات). با احتساب آب بعنوان حلال در هر دو فاز، یک فاز غنی از پلیمر و فاز دیگر غنی از پلیمر دیگر (یا نمک) می باشد. فاز غنی از پلیمر بدلبیل داشتن دانسته کمتر در بالا و فاز غنی از نمک در پائین قرار می گیرد.

به طور کلی برای ساختن یک سیستم فازی مناسب برای جداسازی، فاکتورهای زیر را باید مد

نظر داشت [۳۰] :

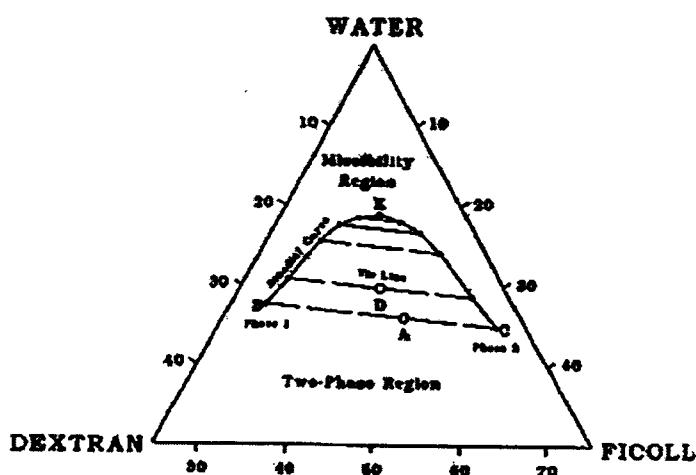
۱. انتخاب نوع، غلظت و وزن مولکولی پلیمر
۲. انتخاب نمک و غلظت آن
۳. اصلاح شیمیایی یکی از پلیمرها با پیوند زدن گروههای مختلف بر روی آن
۴. تنظیم PH
۵. اختلاف پتانسیل الکتریکی بین فاز
۶. کشش سطحی
۷. قدرت یونی
۸. دما

<sup>۱</sup> incompatible

- ۹. خصوصیت بیومولکولی که می‌خواهیم جدا کنیم از نظر آب گریزی- اندازه مولکولی- و صورت‌بندی مولکولی باید بررسی شود[۳۰].

### ۱-۳ نمودار فاز

همانطوری که قبلاً گفته شد از اختلاط محلول آبی دو پلیمر که از نظر شیمیایی با یکدیگر متفاوت هستند و یا از اختلاط یک پلیمرا یک نمک دریک محدوده غلظتی مشخص از هر دو جزء، یک سیستم دو فازی آبی تشکیل می‌شود. ترکیب اجزاء سیستم‌های دو فازی آبی با یک دیاگرام فاز مثلثی به صورت یک مثلث متساوی الاضلاع که نمونه‌ای از آن در شکل (۱-۲) آورده شده است، مشخص می‌شود. در این دیاگرام پلیمر، فیکول و دکستران، و حلال، آب، در رئوس مثلث نشان داده می‌شوند: نقاط درونی سطح مثلث مخلوط‌هایی از اجزاء ترکیبی سه گانه هستند. درصد هر یک از اجزاء ترکیبی در یک مخلوط در امتداد خط عمود بر ضلع مقابل به رأس متناظر خوانده می‌شود. مجموع مختصات هر نقطه روی دیاگرام همیشه ۱۰۰٪ می‌باشد. معمولاً ترکیب اجزاء بر حسب درصد وزنی بیان می‌شود؛ ولی، هر واحد غلظتی دیگر نیز ممکن است به کار رود [۱۲]. همچنین ممکن است فقط ترکیب پلیمر و نمک (یا پلیمر) در نمودار مربعی بر حسب درصد وزنی نشان داده شود (شکل ۱-۳).



شکل (۱-۲): نمودار مثلثی برای سیستم دکستران با جرم مولکولی ۷۰۰- فیکول با جرم مولکولی ۴۰۰- آب