

بِسْمِ اللَّهِ الرَّحْمَنِ الرَّحِيمِ



دانشگاه آزاد اسلامی
واحد مرودشت

دانشکده علوم پایه
پایان نامه برای دریافت درجه کارشناسی ارشد (M.Sc.)
رشته شیمی گرایش شیمی فیزیک

عنوان :

بررسی اثر نمک بر نمودار فازی مخلوط‌های سه تایی
(آب + فسفریک اسید + حلال آلی) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین

استاد راهنما:

دکتر خاطره بحرپیما

استاد مشاور:

دکتر زهرا شرفی

نگارش:

مرضیه ابراهیمی

تابستان ۱۳۹۱



معاونت پژوهش و فن آوری

به نام خدا

تعهد اصالت رساله یا پایان نامه تحصیلی

اینجانب مرضیه ابراهیمی دانش آموخته مقطع کارشناسی ارشد در رشته شیمی فیزیک در تاریخ ۳۰/۰۶/۱۳۹۱ از پایان نامه خود تحت عنوان " بررسی اثر نمک بر نمودار فازی مخلوط‌های سه تایی (آب + فسفریک اسید + حلال آلی) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین " با کسب نمره ۱۷/۹۰ (هفده و نود) دفاع نموده ام بدینوسیله متعهد می‌شوم:

(۱) این پایان نامه حاصل تحقیق و پژوهش انجام شده توسط اینجانب بوده و در مواردی که از دستاوردهای علمی و پژوهشی دیگران (اعم از پایان نامه، کتاب، مقاله و...) استفاده نموده ام، مطابق ضوابط و رویه موجود، نام منبع مورد استفاده و سایر مشخصات آنرا در فهرست مربوطه ذکر و درج کرده ام.

(۲) این پایان نامه قبلاً برای هیچ مدرک تحصیلی (هم سطح، پایین تر یا بالاتر) در سایر دانشگاه‌ها و موسسات آموزش عالی ارائه نشده است.

(۳) چنانچه بعد از فراغت از تحصیل، قصد استفاده و هرگونه بهره برداری اعم از چاپ کتاب، ثبت اختراع و... از پایان نامه داشته باشم، از حوزه معاونت پژوهشی واحد مجوزهای مربوطه را اخذ نمایم.

(۴) چنانچه در هر مقطع زمانی خلاف موارد فوق ثابت شود، عواقب ناشی از آن را می‌پذیرم و دانشگاه آزاد اسلامی واحد مرودشت مجاز است با اینجانب مطابق ضوابط و مقررات رفتار نموده و در صورت ابطال مدرک تحصیلی‌ام هیچگونه ادعایی نخواهم داشت.

نام و نام خانوادگی: مرضیه ابراهیمی

تاریخ و امضاء: / / ۱۳



دانشگاه آزاد اسلامی
واحد مرودشت

دانشکده علوم پایه

پایان نامه برای دریافت درجه کارشناسی ارشد (M. Sc.)
رشته شیمی گرایش شیمی فیزیک

عنوان :

بررسی اثر نمک بر نمودار فازی مخلوط‌های سه تایی
(آب + فسفریک اسید + حلال آلی) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین

استاد راهنما:

دکتر خاطره بحرپیما

استاد مشاور:

دکتر زهرا شرفی

نگارش:

مرضیه ابراهیمی

تابستان ۱۳۹۱



صور تجلسه دفاع از پایان نامه کارشناسی ارشد (M.Sc.)

نام و نام خانوادگی دانشجو: مرضیه ابراهیمی در تاریخ ۱۳۹۱/۰۶/۳۰ رشته: شیمی گرایش شیمی فیزیک بررسی اثر نمک بر نمودار فازی مخلوط‌های سه تایی (آب + فسفریک اسید + حلال آلی) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین

با درجه عالی و نمره ۱۷/۹۰ (هفده و نود) دفاع نموده است.

امضاء اعضای هیات داوری	سمت	نام و نام خانوادگی اعضای هیات داوری
	استاد راهنما	۱ - دکتر خاطره بحریمیا
	استاد مشاور	۲ - دکتر زهرا شرفی
	استاد داور	۳ - دکتر نیما کراچی
	استاد داور	۴ - دکتر نرگس باقری

مراتب فوق مورد تایید است. مدیر/معاونت پژوهشی

مهر و امضاء

سپاسگزاری

با تقدیر و تشکر شایسته از استادان فرهیخته و فرزانه

استاد راهنما، سرکار خانم دکتر **خاطره بحرپیما**

استاد مشاور، سرکار خانم دکتر **زهرا شرفی**

که همواره روشنایی بخش تاریکی جان و نورافشان ظلمت اندیشه‌اند

و دوست عزیزم **صدیقه دشمن زیاری** که در این پژوهش مرا یاری کردند کمال تشکر را دارم.

تقدیم به:

وجود معطر پدر و مادر عزیزم که فداکاری‌هایشان
بی‌مانند و صدای قلب تپنده‌اشان گوش نوازترین طنین زندگی‌ام است.

و به برادران و خواهران عزیزم که آیینه دلسوزی
و خانواده دوستی هستند و هرچه دارم از آنهاست.

فهرست مطالب

صفحه	عنوان
۱	چکیده
فصل اول: مقدمه و تئوری	
۳	۱-۱- مقدمه
۵	۱-۲- فسفریک اسید
۵	۱-۲-۱- خواص فیزیکی و شیمیایی
۶	۱-۲-۲- روش های تولید فسفریک اسید در صنعت
۶	۱-۲-۲-۱- روش تر
۶	۱-۲-۲-۲- روش حرارتی
۷	۱-۲-۳- روش های تولید در ایران
۷	۱-۲-۴- کاربردها
۷	۱-۲-۴-۱- کاربرد در صنایع غذایی
۷	۱-۲-۴-۲- کاربرد در مواد پاک کننده
۸	۱-۲-۴-۳- کاربرد در زدودن زنگ آهن
۸	۱-۲-۴-۴- کاربرد در پزشکی
۹	۱-۲-۴-۵- کاربرد در کشاورزی
۹	۱-۳- استخراج
۱۰	۱-۳-۱- موارد استفاده روش استخراج
۱۱	۱-۳-۲- محلول ایده آل
۱۲	۱-۳-۳- محلول حقیقی
۱۳	۱-۳-۴- تعادلات فازی و فوگا سیت
۱۵	۱-۳-۵- قانون فازها
۱۵	۱-۳-۶- سیستم های سه جزئی
۱۵	۱-۳-۷- مختصات مثلثی

- ۱۷..... ۱۷-۳-۱ - سیستم‌های سه‌تایی جالب در استخراج مایع - مایع
- ۱۷..... ۱۷-۳-۱-۱ - دسته ۱
- ۱۸..... ۱۸-۳-۱-۱ - اثر درجه حرارت
- ۱۹..... ۱۹-۳-۱-۲ - اثر فشار
- ۱۹..... ۱۹-۳-۲-۲ - دسته ۲
- ۲۰..... ۲۰-۳-۱-۲ - اثر درجه حرارت
- ۲۰..... ۲۰-۳-۳-۳ - دسته ۳
- ۲۱..... ۲۱-۳-۴-۴ - دسته ۴
- ۲۲..... ۲۲-۳-۹-۹ - منحنی‌های توزیع
- ۲۲..... ۲۲-۳-۹-۱ - سیستم‌های نوع ۱
- ۲۳..... ۲۳-۳-۹-۲ - سیستم‌های نوع ۲
- ۲۴..... ۲۴-۱-۴-۱ - انتخاب حلال آلی
- ۲۴..... ۲۴-۱-۴-۱ - انتخاب پذیری حلال
- ۲۶..... ۲۶-۱-۴-۲ - ضریب توزیع
- ۲۶..... ۲۶-۱-۴-۳ - قابلیت بازیابی
- ۲۷..... ۲۷-۱-۴-۴ - حلالیت و نامحلول بودن حلال
- ۲۸..... ۲۸-۱-۴-۵ - اختلاف دانسیته
- ۲۸..... ۲۸-۱-۴-۶ - کشش بین سطحی
- ۲۸..... ۲۸-۱-۴-۷ - فعالیت شیمیایی
- ۲۹..... ۲۹-۱-۴-۸ - ویسکوزیته
- ۲۹..... ۲۹-۱-۴-۹ - فشار بخار
- ۲۹..... ۲۹-۱-۴-۱۰ - خوردگی
- ۲۹..... ۲۹-۱-۴-۱۱ - قابلیت احتراق و سمیت
- ۲۹..... ۲۹-۱-۴-۱۲ - قیمت مناسب
- ۳۰..... ۳۰-۱-۵ - برهم‌کنش‌های بین مولکولی

- ۳۰..... ۱-۵-۱- برهم کنش های پراکندگی (واندروالس).....
- ۳۱..... ۱-۵-۲- برهم کنش های دو قطبی.....
- ۳۱..... ۱-۵-۳- پیوند هیدروژنی.....
- ۳۲..... ۱-۵-۴- برهم کنش های دی الکتریک.....
- ۳۳..... ۱-۶-۱- محلول های الکترولیت.....
- ۳۴..... ۱-۶-۱- محلول الکترولیت - خنثی سازی الکتریکی.....
- ۳۶..... ۱-۶-۲- ضریب اسماتیک در محلول های الکترولیت.....
- ۳۷..... ۱-۲-۳- رابطه بین ضریب اسماتیک با ضریب فعالیت متوسط یونی.....
- ۳۷..... ۱-۶-۳- خواص اضافی در محلول های الکترولیت.....

فصل دوم: مبانی ترمودینامیکی

- ۴۰..... ۲-۱- معادله گیس - دوهم.....
- ۴۱..... ۲-۲- مخلوط های سه تایی غیر ایده آل.....
- ۴۱..... ۲-۳- بسط هول بر مبنای انرژی گیس اضافی.....
- ۴۲..... ۲-۴- معادلات بر مبنای ترکیب درصد موضعی.....
- ۴۲..... ۲-۴-۱- مدل ویلسون.....
- ۴۵..... ۲-۴-۲- مدل NRTL.....
- ۴۷..... ۲-۴-۳- مدل UNIQUAC.....
- ۵۰..... ۲-۵- حلالیت جزئی و توابع افزودنی.....
- ۵۲..... ۲-۶- روابط ترمودینامیکی برای محلول های چند جزئی.....
- ۵۴..... ۲-۶-۱- اثر salting-out.....

فصل سوم: روش کار تجربی و شبیه سازی

- ۵۶..... ۳-۱- روش کار.....
- ۵۶..... ۳-۲- مواد آزمایشگاهی.....
- ۵۷..... ۳-۳- دستگاه و روش های آزمایشگاهی.....
- ۵۷..... ۳-۳-۱- سل اندازه گیری تعادل های مایع - مایع.....
- ۵۸..... ۳-۳-۲- تعیین منحنی حلالیت یا بینودال.....
- ۶۰..... ۳-۳-۳- تعیین خطوط رابط و درصدهای تعادلی.....

- ۳-۴- شیبیه سازی و مدل سازی ۶۰
- ۳-۴-۱ آشنایی با نرم افزار Aspen ۶۲
- ۳-۵- معادله‌های حالت و مدل‌های ترمودینامیکی ۶۳

فصل چهارم: نتایج تجربی و نظری

- ۴-۱- نتایج بررسی تعادل‌های مایع-مایع سیستم‌های سه جزئی (آب + اسید فسفریک + حلال) ۶۵
- ۴-۱-۱- نتایج تجربی منحنی‌های حلالیت CaCl_2 و NaCl ۶۵
- ۴-۲- بحث و نتیجه گیری ۸۵
- ۴-۳- پیشنهاد برای کارهای آینده ۸۶
- منابع ۸۷

فهرست شکل‌ها

عنوان	صفحه
شکل ۱-۱: فسفریک اسید.....	۵
شکل ۱-۲: تابع گیبس، آنتالپی و آنتروپی اختلاط مخلوط دوتایی ایده‌آل.....	۱۲
شکل ۱-۳: مختصات مثلثی.....	۱۶
شکل ۱-۴: تعادل سه تایی مایع-مایع از نوع ۱.....	۱۷
شکل ۱-۵: اثر درجه حرارت بر سیستم نوع ۱.....	۱۸
شکل ۱-۶: تعادل سه تایی مایع-مایع از نوع ۲.....	۱۹
شکل ۱-۷: اثر درجه حرارت بر سیستم نوع ۲.....	۲۰
شکل ۱-۸: تعادل سه تایی مایع-مایع از نوع ۳.....	۲۱
شکل ۱-۹: تعادل در یک سیستم سه تایی شامل یک جز جامد.....	۲۱
شکل ۱-۱۰: توزیع C بین A و B در یک سیستم نوع ۱.....	۲۳
شکل ۱-۱۱: سیستم سه تایی نوع ۱، A و B به طور جزئی قابل امتزاج.....	۲۳
شکل ۱-۱۲: سیستم سه تایی نوع ۲، $A-B$ و $B-C$ به طور جزئی قابل امتزاج.....	۲۴
شکل ۱-۱۳: استخراج انتخابی C از A بوسیله حلال B	۲۵
شکل ۱-۱۴: سیستم سه تایی A و B به طور جزئی قابل امتزاج.....	۲۶
شکل ۱-۱۵: اثر حلالیت حلال در استخراج.....	۲۷
شکل ۱-۲: دو نوع سلول با توجه به تئوری دو مایع اسکات در مخلوط دوتایی.....	۴۶
شکل ۱-۳: طرح سل شیشه‌ای.....	۵۷
شکل ۲-۳: نمای سیستم آزمایشگاهی تعادل مایع-مایع.....	۵۸
شکل ۳-۳: نمای سیستم برای تعیین نمودار حلالیت به روش ابری شدن.....	۵۹

- شکل ۴-۱: دیاگرام فازی سیستم سه جزئی (آب + اسید فسفریک + دی کلرومتان + NaCl ۱۰٪) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین ۷۵
- شکل ۴-۲: دیاگرام فازی سیستم سه جزئی (آب + اسید فسفریک + دی کلرومتان + CaCl₂ ۱۰٪) در دمای ۲۹۸ / ۲ کلوین ۷۶
- شکل ۴-۳: دیاگرام فازی سیستم سه جزئی (آب + اسید فسفریک + ۱ و ۲-دی کلرواتان + NaCl ۱۰٪) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین ۷۷
- شکل ۴-۴: دیاگرام فازی سیستم سه جزئی (آب + اسید فسفریک + ۱ و ۲-دی کلرواتان + CaCl₂ ۱۰٪) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین ۷۸
- شکل ۴-۵: تغییرات ضریب توزیع تجربی اسید فسفریک به صورت تابعی از درصد وزنی اسید فسفریک در فاز آبی ۸۱
- شکل ۴-۶: تغییرات فاکتور انتخابگری حلال به صورت تابعی از درصد وزنی اسید فسفریک در فاز آبی ۸۲
- شکل ۴-۷: نمودار اوتمر- تویاس برای سیستم‌های سه جزئی (آب + اسید فسفریک + حلال آلی) در ۲۹۸/۲ کلوین ۸۴

فهرست جداول

صفحه	عنوان
۶۶	جدول ۴-۱: درصد وزنی منحنی حلالیت (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) + NaCl ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۶۷	جدول ۴-۲: درصد وزنی منحنی حلالیت (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) + CaCl ₂ ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۶۸	جدول ۴-۳: درصد وزنی منحنی حلالیت (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + ۱و۲-دی کلرو اتان(۳) + NaCl ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۶۹	جدول ۴-۴: درصد وزنی منحنی حلالیت (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + ۱و۲-دی کلرو اتان(۳) + CaCl ₂ ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۷۰	جدول ۴-۵: داده‌های تجربی خطوط رابط سیستم‌های سه جزئی آب(۱)+ اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین، در حضور نمک NaCl CaCl ₂
۷۱	جدول ۴-۶: داده‌های تجربی خطوط رابط سیستم‌های سه جزئی آب(۱)+ اسید فسفریک (۲) + ۱و۲-دی کلرو اتان (۳) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین در حضور نمک CaCl ₂ و NaCl.....
۷۲	جدول ۴-۷: داده‌های نظری NRTL خطوط رابط سیستم‌های سه جزئی آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۷۳	جدول ۴-۸: داده‌های نظری NRTL خطوط رابط سیستم‌های سه جزئی آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + ۱و۲-دی کلرو اتان (۳) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۷۳	جدول ۴-۹: پارامترهای برهمکنش‌های دو جزئی NRTL (a _{ij} و a _{ji})، در سیستم سه جزئی (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) + NaCl ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....
۷۴	جدول ۴-۱۰: پارامترهای برهمکنش‌های دو جزئی NRTL (a _{ij} و a _{ji})، در سیستم سه جزئی (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + دی کلرو متان (۳) + CaCl ₂ ۱۰٪ (۴)) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین.....

جدول ۴-۱۱: پارامترهای برهمکنش‌های دو جزئی NRTL، (a_{ij} و a_{ji})، در سیستم سه جزئی (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + او-۲ دی کلرواتان (۳) + NaCl ۱۰٪) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین..... ۷۴

جدول ۴-۱۲: پارامترهای برهمکنش‌های دو جزئی NRTL، (a_{ij} و a_{ji})، در سیستم سه جزئی (آب (۱) + اسید فسفریک (۲) + او-۲ دی کلرواتان (۳) + CaCl_2 ۱۰٪) در دمای ۲۹۸/۲ کلوین..... ۷۴

جدول ۴-۱۳: ضرائب توزیع آب و اسید فسفریک و فاکتورانتخابگری حلال دی کلرومتان..... ۷۹

جدول ۴-۱۴: ضرائب توزیع آب و اسید فسفریک و فاکتورانتخابگری حلال او-۲ دی کلرواتان..... ۸۰

جدول ۴-۱۵: ثابت‌های معادله اوتمر-توبیاس، برای سیستم‌های سه جزئی (آب + اسید فسفریک + حلال آلی) در ۲۹۸/۲ کلوین..... ۸۳

چکیده

حضور نمک حل شده در تغییر رفتار تعادل فاز مخلوط قابل توجه است. این پدیده ای است که اغلب به عنوان اثر نمک نامیده می شود. در کار حاضر، اثر الکترولیتهای سدیم کلرید و کلسیم کلرید بر روی داده های استخراج مایع-مایع برای سیستم های سه تایی {آب + اسید فسفریک + ۱ و ۲-دی کلرواتان (DE)} و {آب + اسید فسفریک + دی کلرومتان (DM)} در فشار ۱ اتمسفر و دمای ۲۹۸/۱۵ کلوین اندازه گیری شد. نتایج به دست آمده از آزمایش ها نشان داد که الکترولیتهای مورد مطالعه در این کار، به عنوان مثال، $10\% \text{NaCl}$ و $10\% \text{CaCl}_2$ اثر قابل توجهی روی حلالیت اسید فسفریک در حلال های آلی مورد استفاده در آزمایش دارد. نتایج همچنین نشان داد که ضریب توزیع اسید فسفریک و فاکتورانتخابگری حلال در استخراج اسید فسفریک در این سیستم سه تایی در حضور الکترولیت ها افزایش می یابد. مدل ضریب فعالیت غیر تصادفی دو مایع (NRTL)، برای شبیه سازی داده های تجربی مورد استفاده قرار گرفت. نتایج همچنین نشان داد که فاکتورانتخابگری حلال در استخراج اسید فسفریک در مخلوط آبی ۱ و ۲-دی کلرواتان در حضور $10\% \text{CaCl}_2$ راه افزایش می یابد.

واژگان کلیدی: اثر نمک، NRTL، اسید فسفریک.

فصل اول

مقدمه و تئوری

۱-۱- مقدمه

داده‌های تعادلی سیستم‌های سه تایی، در طراحی فرآیندهای استخراج مایع و عملیات جداسازی مورد نیاز هستند. به این منظور بررسی‌های فراوانی در سال‌های اخیر روی اندازه‌گیری‌های هادر سیستم‌های سه تایی برای کسب اطلاعات بیشتر در مورد رفتار فازی و خواص ترمودینامیکی این سیستم‌ها صورت گرفته است. جداسازی مؤثر اسیدها از محلول آبی بخش مهمی از صنایع شیمیایی را شامل می‌شود [۱-۲]. فسفریک اسید از جمله پرمصرف‌ترین مواد شیمیایی در صنعت است. به عنوان ماده افزودنی در نوشابه‌های گازدار کاربرد دارد و در تولید کودهای شیمیایی، پاک‌کننده‌های صابونی و غیر صابونی، تصفیه آب، خوراک دام و دارو سازی، مکمل‌های غذای دام و طیور (دی و منو کلسیم فسفات)، مواد فسفات‌ه شوینده‌ها، تصفیه پساب‌ها، تولید کودهای فسفات (مهمترین)، ضد حریق کردن برخی سطوح و عوامل بازدارنده اشتعال، و نیز جهت تمیز کردن و جرم‌گیری سطوح فلزی به کار می‌رود. فسفریک اسید خوراکی را از افزودن آب به P_4O_{10} می‌سازند. فسفریک اسید ضعیفی است و در شرایط عادی و مدت زمان کوتاه، آنقدر نمی‌تواند خطر ساز باشد، لذا خالص سازی فسفریک اسید بسیار حائز اهمیت است. یکی از روش‌های جداسازی، روش تعادل مایع-مایع است. علی‌رغم توجه و مطالعات بسیاری از دانشمندان و محققین، در زمینه استخراج مایع - مایع، هنوز داده‌های تجربی تعادل‌های فازی برای بعضی از ترکیبات در مراجع یافت نمی‌شود. بنابراین دست‌یابی به اطلاعات جامع‌تر، در مورد تعادل‌های فازی سیستم‌های چند جزئی و میزان حلالیت مواد مختلف در هر فاز، جهت

استفاده در طراحی واحدهای جداسازی ضروری است [۴۳]. در راستای تحقیقات پیشین [۵-۹] و به منظور کسب اطلاعات بیشتر در مورد رفتار فازی و خواص ترمودینامیکی سیستم‌های سه جزئی، در این پروژه، هدف از این کار بدست آوردن داده‌های تعادلی مایع-مایع سیستم (آب + فسفریک اسید + دی کلرومتان و ۱ و ۲- دی کلرواتان)، در دمای ۲۹۸/۲ درجه کلوین می‌باشد. ضرایب توزیع و فاکتورهای جداسازی این سیستم، در هیچ مقاله‌ای وجود ندارد و تا کنون بررسی نشده است. دیاگرام‌های فازی کامل با محاسبه منحنی حلالیت و خطوط بست برای هر دما به دست آمده و نتایج با مدل NRTL مقایسه می‌گردد. حلال دی کلرو متان دارای ساختار مولکولی مناسب، قیمت ارزان، (دمای جوش آن ۴۰ درجه سانتیگراد) و حلالیت متوسط در آب می‌باشد و بنابراین به عنوان یک حلال مناسب برای جداسازی فسفریک اسید از آب مورد بررسی قرار می‌گیرد [۱۰]. در این پایان نامه، ابتدا درباره فسفریک اسید، خواص، کاربردها و روش تولید آن توضیحاتی داده می‌شود. در ادامه مقدماتی در مورد فرآیند استخراج سیستم‌های سه جزئی ذکر می‌گردد. نحوه انتخاب حلال آلی و فاکتورهای مهم آن بیان شده، در بخش دوم به مبانی ترمودینامیکی و تئوری‌های NRTL, UNIQUAC, WILSON اشاره می‌شود. در فصل سوم، روش انجام آزمایشات، مواد به کار رفته و دستگاه‌های مورد استفاده توضیح داده می‌شود. نتایج تجربی و داده‌های بدست آمده توسط آزمایشات، برای تعیین منحنی حلالیت و همین طور داده‌های مربوط به خطوط بست که توسط کروماتوگرافی گازی بدست آمده‌اند نیز در همین فصل ارائه می‌گردند. در ادامه و در فصل چهارم، به بحث در مورد نتایج بدست آمده و مقایسه آنها با مدل NRTL پرداخته و در پایان، نتایج کلی را با برخی از کارهای اخیر که در مورد استخراج فسفریک اسید از محلول آبی ولی با حلال‌های مختلف انجام گرفته مقایسه می‌کنیم.