

بهینه‌سازی روش تولید ماده منفجره سیکلوترامیلین تر اینتر امین در مقیاس آزمایشگاهی و Bench (HMX)

محمدعلی دهنوی

مربي

گروه مهندسی شیمی، پژوهشکده فنی و مهندسی، دانشگاه امام حسین (ع)

چکیده

سیکلوترامیلین تر اینتر امین یکی از قوی ترین مواد منفجره نظامی است که کاربردهای وسیعی در صنایع نظامی دارد. روش مرسوم تولید این ماده فرایند بکمن می‌باشد اما بازدهی آن نسبتاً پایین است که می‌توان با تغییر پارامترها آن را بهبود داد. نسبت مواد اولیه تأثیر زیادی بر بازدهی محصول دارد. در این مقاله تسایج تأثیر تغییر نسبت مولی نیترات آمونیوم به اسیدنیتریک در مقادیر مختلف مورد بررسی قرار گرفته است. با انجام آزمایش‌هایی در مقیاس آزمایشگاهی و Bench، بازده تا حدود ۷۲٪ افزایش پیدا کرد، که نتیجه مطلوبی است. نتایج حاصل از این تحقیق باسایر نتایج ارائه شده در منابع مقایسه گردیده است.

کلمات کلیدی

سیکلوترامیلین تر اینتر امین، HMX، اکتوزن، ماده منفجره قوی، هگزامین.

The Improving of Cyclotetramethylenetrinitramine Explosive Production Method in Laboratory and Bench Scale

M. A. Dehnavi

Lecturer

Chemical Engineering Group,
Engineering & Technical Research Center,
Imam Hossein University

Abstract

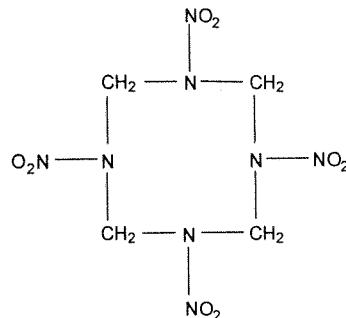
Cyclotetramethylene tetranitramine is one of the most powerful high explosives that has several applications in military industries. The conventional method for the production of this substance is the Bachmann process, but the yeild is relatively low, that it can be modified by changes in parameters. The raw materials ratio affects considerably on product yeild. In this work the mole ratio changes of ammonium nitrate to nitric acid at different amounts have been examined. By carry out experiments in laboratory and Bench scales, the yield is improved to 72%. The results obtained from this research is compared with the other refernces.

Keywords

Cyclotetramethylene tetronitramine, HMX, Octogen, High Explosive

مقدمه

سیکلوتترامیلن نیترامین یا HMX با شماره چکیده شیمیایی [۴۱-۴۰-۲۶۹۱] یک پلی نیترامین حلقوی با فرمول بسته C₄H₈N₈O₈ است که جرم ملکولی آن $\frac{296}{2}$ ، نقطه ذوب ماده خالص آن $275-280^{\circ}\text{C}$ و ساختمان ملکولی آن به صورت زیر می‌باشد [۲۰, ۱].



که در برخی از کشورها با نام اکتوژن نیز شناخته شده است، یکی از قوی‌ترین مواد منفجره نظامی می‌باشد که به HMX خاطر نقطه ذوب و پایداری نسبتاً زیاد، نسبت به سایر مواد منفجره کاربردهای فراوانی دارد [۱]. HMX مهمترین نیترامین در پیشانه‌های جامد موشکی و یکی از اجزاء انفجاری در سرهای جنگی و خرج گود است که به خاطر کارایی انفجاری، پایداری حرارتی و مشخصه ایمنی بهتر، به عنوان یک ماده منفجره برتر در کاربردهای مختلف نظامی از آن استفاده می‌شود. همچنین در حفر چاههای نفت نیز از آن استفاده می‌شود [۳, ۴, ۵, ۶].

۱- تئوری

روش مرسوم و متداول تهیه HMX، نیترولیز هگزامیلن نیترامین (هگرامین) با محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک در محیط اندیزید استیک می‌باشد که به روش بکمن معروف است. در روش اولیه بکمن بازده محصول بر مبنای هگرامین مصرف شده نسبتاً پایین است، اما می‌توان با تغییر نسبت مواد اولیه (ترکیب شوندگان)، استفاده از مواد افزودنی و تغییر شرایط عملیاتی واکنش بازده را بهبود داد.

معادله کلی واکنش نیترولیز هگرامین و تشکیل HMX به صورت زیر است.

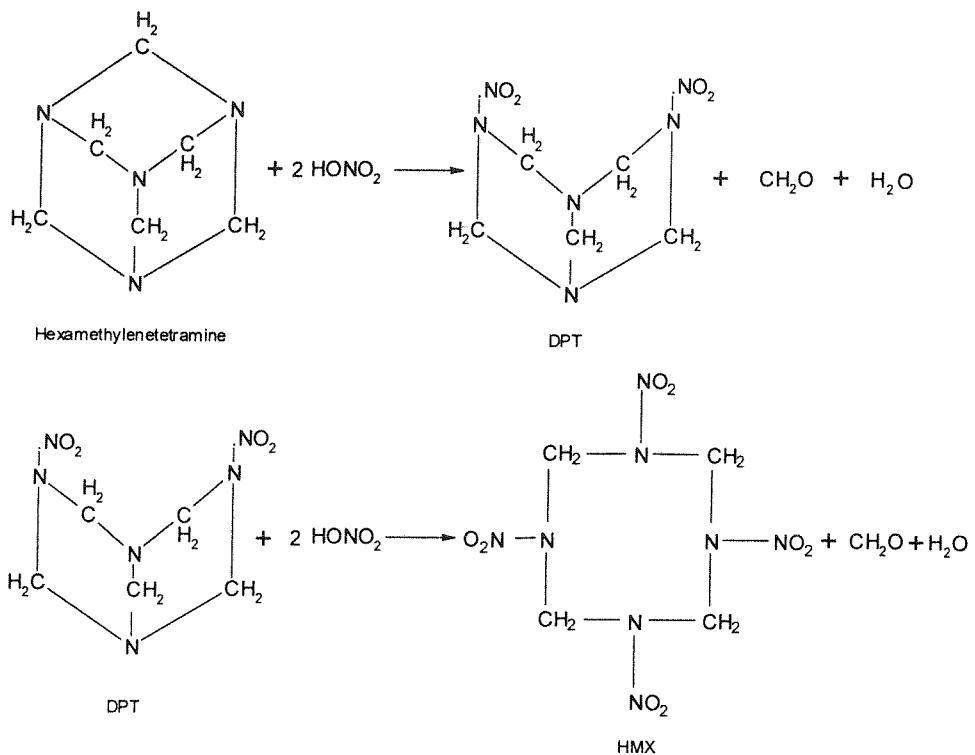
۲- مواد اولیه، مصرفی و دستگاهها

۲-۱- مواد اولیه، مصرفی

بر اساس فرایند منتخب، مواد اولیه لازم در فرایند تهیه HMX شامل هگزامیلن تررامین (هگرامین)، اسید استیک، نیترات آمونیوم، اسید نیتریک غلیظ، اندیزید استیک و استن می‌باشد. مواد اولیه مورد استفاده در مقیاس آزمایشگاهی عمدهاً دارای خلوص بالایی بودند. اما در مقیاس Bench با توجه به حجم بالای مصرف مواد از مواد اولیه صنعتی استفاده شد. عمده مواد اولیه از جمله اسید استیک و اندیزید استیک از کارخانجات شیمیایی سازمان صنایع دفاع تهیه شدند. مشخصات مواد اولیه و مصرفی برای تهیه HMX در مقیاس آزمایشگاهی و Bench در جدول ۱ آمده است.

جدول (۱) مشخصات مواد اولیه و مصرفی برای تهیه HMX در مقیاس آزمایشگاهی.

نام ماده	مشخصات	اسید استیک	اندیزید استیک	هگرامین	نیترات آمونیوم	اسید نیتریک
فرمول شیمیایی		CH ₃ COOH	(CH ₃ CO) ₂ O	C ₆ H ₁₂ N ₄	NH ₄ NO ₃	HNO ₃
جرم ملکولی	60.05°C	۶۰/۰۵	۱۰/۰۹	۱۴۰/۱۹	۸۰/۰۴	۶۳/۰۱
نقطه ذوب (°C)	-۷۳/۱	۱۶/۶	۲۶۳	-۴۱/۵۹	۱۶۹/۶ °C	۸۳
نقطه جوش (°C)	۱۱۸	۱۳۹/۹	-	۲۱۰ °C	۱/۷۲۵	۱/۵۱
دانسیته (g/ml)	۱/۰۵	۱/۰۸	-	۹۹	۹۸	۹۸
درصد خلوص %	۹۹/۵	۹۸	-	۱۰۰	-	-



در مقیاس Bench نیز به استثنای اسید استیک و انیدرید استیک که از نوع صنعتی و از کارخانجات شیمیابی ساخصد با خلوص ۹۹/۵٪ تهیه شدند، بقیه با همان مشخصات مذکور در مقیاس آزمایشگاهی مورد استفاده قرار گرفتند.

۲-۲- دستگاهها و تجهیزات

۲-۲-۱- در مقیاس آزمایشگاهی

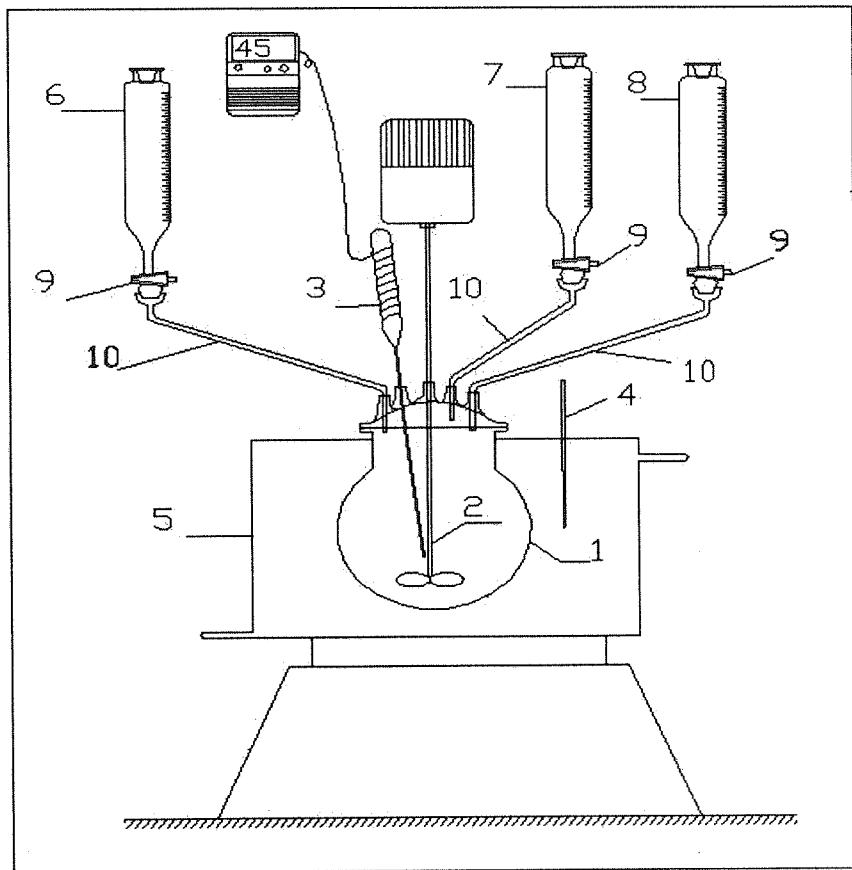
به منظور انجام آزمایش‌ها در مقیاس آزمایشگاهی از یک بالن یک لیتری سه دهانه استفاده شد که دو دهانه آن برای ورود مواد اولیه و یک دهانه نیز محل قرار دادن ترمومتر بود. عمل همزدن توسط یک همزدن مغناطیسی صورت گرفت و سرد و گرم کردن محتویات راکتور توسط حمامی که راکتور را احاطه کرده بود انجام می‌گرفت. از سه عدد بورت به عنوان ظروف پیمانه مواد اولیه استفاده گردید و شدت ریزش مواد اولیه توسط شیر توسط شیر دستی بورت‌ها کنترل می‌شد.

۲-۲-۲- در مقیاس Bench

پس از طراحی راکتور، سفارش ساخت راکتور، ظروف پیمانه و اتصالات مربوطه به واحد شیشه‌گری سازمان پژوهش‌های علمی و صنعتی ایران داده شد. حجم راکتور پنج لیتر و دارای پنج دهانه است که سه دهانه آن برای ورود مواد اولیه، یکی برای محل قرار گرفتن شفت همزدن و یکی هم به عنوان محل قرار گرفتن ترمومتر در نظر گرفته شده است. همچنین سه ظرف پیمانه مدرج و مجهز به شیر کنترل، ساخته شد که حجم دوتای آنها ۲۵۰ ml و حجم سومی نیز ۵۰۰ ml بود. سه عدد رابط شیشه‌ای دو سر سنباده به منظور مسیر ورود مواد اولیه از ظروف پیمانه به راکتور و تعدادی آدابتور و یک دستگاه محافظ شفت همزدن نیز ساخته شد. نمای راکتور ساخته شده در مقیاس Bench و تجهیزات آن در شکل ۱ آمده است.

شماره‌های درج شده در شکل ۱ عبارتند از:

- ۱- راکتور
- ۲- همزدن الکتریکی
- ۳- ترمومتر راکتور
- ۴- ترمومتر حمام
- ۵- حمام
- ۶- ظرف پیمانه محلول نیترات آمونیوم
- ۷- ظرف پیمانه اسید نیتریک
- ۸- اسید اسید استیک
- ۹- شیرهای تنظیم مواد ورودی به راکتور
- ۱۰- لوله‌های رابط جهت ورود مواد اولیه



شکل (۱) نمای راکتور ساخته شده در مقیاس Bench و تجهیزات جانبی آن.

۳ - شرح انجام آزمایش

به منظور فراهم نمودن محیط مناسب برای انجام واکنش و عمل همزدن، معمولاً قبل از ریزش ترکیب شوندگان و شروع واکنش، مقداری اسید استیک و انیدرید استیک به داخل ظرف واکنش ریخته می‌شود که آنرا محلول اولیه می‌نامیم. پس از نصب راکتور در داخل حمام و نصب تجهیزات مربوطه روی آن، محلول اولیه که قبلاً تهیه شده به داخل آن ریخته می‌شود. همزن را روش نموده و دمای محتویات راکتور در 40°C تنظیم می‌شود. بورت‌های مخصوص ترکیب شوندگان که حاوی محلول هگزامین - اسید استیک گلاسیال، محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک غلیظ و انیدرید استیک می‌باشند، در محلهای مخصوص روی راکتور قرار می‌گیرند و سپس واکنش آغاز می‌شود.

در مرحله اول واکنش، کل محلول هگزامین - اسید استیک و 40% از محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک و مقدار مناسب از انیدرید استیک به صورت همزمان و همراه با همزدن شدید در مدت ۱۵ دقیقه به داخل راکتور ریخته می‌شود. شدت ریزش محلول هگزامین - اسید استیک حدود $1/5 \text{ ml/min}$ ، و شدت ریزش محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک $0/75 \text{ ml/min}$ و شدت ریزش انیدرید استیک $2/7 \text{ ml/min}$ است.

در حین افزایش ترکیب شوندگان دمای محتویات ظرف واکنش در $44 \pm 1^{\circ}\text{C}$ کنترل می‌شود. همزدن محتویات راکتور توسط یک همزن مکانیکی با دور متغیر و قابل تنظیم انجام می‌گیرد و دور آن طوری تنظیم می‌شود که عمل همزدن محتویات به صورت کامل انجام شود.

بعد از افزایش ترکیب شوندگان در مرحله اول واکنش، محتویات ظرف واکنش به مدت ۱۵ دقیقه در همان دمای $44 \pm 1^{\circ}\text{C}$ بطور کامل همزده می‌شود.

در مرحله دوم واکنش، باقیمانده محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک و انیدرید استیک همراه با همزدن و با شدت جریانهای مناسب در مدت زمان ۱۵ دقیقه به محتویات ظرف واکنش اضافه می‌شوند. شدت جریان محلول نیترات آمونیوم -

اسید نیتریک طی انجام واکنش حدود $1/2$ ml/min و شدت جریان ایندیرید استیک 44 ± 1 °C کنترل می‌شود. بعد از اتمام ریزش مواد در مرحله دوم، ویسکوزیته مخلوط واکنش افزایش یافته و عمل همزدن به سختی انجام می‌گیرد بنابراین مقداری ایندیرید استیک به مخلوط اضافه می‌شود تا ویسکوزیته مخلوط کاهش یافته و یک محیط قابل همزدن فراهم شود. بعد از افزایش ایندیرید استیک به مخلوط واکنش، محتویات راکتور به مدت ۱ ساعت در دمای 44 ± 10 °C همزده می‌شود تا واکنش کامل گردد. سپس آب داغ به مقدار لازم به مخلوط واکنش اضافه شده و مدت ۳۰ دقیقه در دمای $90 - 110$ °C رفلاکس می‌شود. به دنبال آن مقداری آب سرد به محتویات راکتور اضافه کرده و سپس تا دمای محیط سرد می‌شود.

سوسپانسیون بدست آمده فیلتر شده و محصول جامد از اسید فاضل جدا می‌شود. کیک روی فیلتر به مقدار کافی با آب شسته شده به طوریکه pH محلول حاصل از شستشو به حدود ۷ برسد. محصول HMX خام و مرطوب به منظور تعیین بازده و اندازه گیری مشخصات فیزیکی و شیمیایی مورد نظر در دمای 80°C خشک شده تا به وزن ثابت برسد، سپس آزمایش‌های کمی و کیفی مورد نیاز روی آن انجام خواهد شد. انجام آزمایش‌ها در مقیاس Bench شبیه مقیاس آزمایشگاهی می‌باشد و فقط اندازه دستگاهها بزرگنمایی شده است. انجام مراحل واکنش مطابق با مقیاس آزمایشگاهی است.

۳-۱- خالص‌سازی و کریستالیزاسیون

محصول خام بدست آمده در مرحله قبل حاوی مقداری ناخالصی است که عمدتاً سیکلوتری‌متیلن‌تری‌نیترامین یا RDX است. با توجه به تأثیر نامطلوب ناخالصیها بر مشخصات محصول نهایی، این ناخالصیها می‌باشند از طرف دیگر با توجه به اینکه HMX دارای چهار پلی‌مورف α , β , γ و δ می‌باشد و این پلی‌مورف‌ها از نظر پایداری و حساسیت به ضربه و اصطکاک تفاوت‌های فاحشی با هم دارند، نوع پلی‌مورف بدست آمده در مرحله قبل توسط آزمایش مشخص می‌شود و در صورتیکه مطابق با پلی‌مورف مورد نظر محصول نهایی نباشد، لازم است مجدداً کریستاله شود تا پلی‌مورف نهایی مورد نظر با مشخصات لازم حاصل گردد. HMX تهیه شده با فرایند بکمن اصلاح شده معمولاً از نوع پلی‌مورف α -HMX می‌باشد که حاوی حدود $15 - 25$ ٪ ناخالصی است و قسمت عده این ناخالصی RDX می‌باشد. بنابراین در مرحله خالص‌سازی و کریستالیزاسیون دو هدف عده باشیست تحقق پیدا کند:

۱ - تخلیص HMX و جداسازی RDX همراه آن

۲ - تبدیل پلی‌مورف α -HMX به β -HMX

روشهای مختلفی برای جدا سازی ناخالصی سیکلوتری‌متیلن‌تری‌نیترامین از سیکلوترامتیلن‌ترانیترامین وجود دارد که پس از بررسی‌های به عمل آمده و بهینه سازی روش، جداسازی و خالص‌سازی HMX به صورت زیر انجام شد.

۳-۱-۱- شرح آزمایش جداسازی و خالص‌سازی

۲۰ گرم محصول HMX خام به ظرف خالص‌سازی منتقل شد و 200 ml استن صنعتی به آن اضافه گردید، و حدود 10 دقیقه در دمای جوش استن همزده شد. سپس حرارت دادن را متوقف کرده تا دمای محلول به حدود 40 °C برسد و مقدار آب به صورت کنترل شده طی حدود 20 دقیقه همراه با همزدن به محلول اضافه شد. بعد دوغاب حاصل، فیلتر شده و محصول HMX خالص شده جمع آوری و مورد آنالیز قرار گرفت.

۴ - نتایج آزمایش‌ها

در آزمایش‌های HMX-30 تا HMX-32 نسبت مولی نیترات آمونیوم - اسید نیتریک برابر $1/6$ بود. از $24/1$ ml اسید استیک، $1/9$ ml ایندیرید استیک و 2 g هگزامین به عنوان محلول اولیه استفاده شد. مقادیر مواد اولیه در این آزمایشها در جدول ۲ آمده است.

جدول (۲) مقادیر مواد اولیه استفاده شده در آزمایش‌های HMX-30 تا HMX-32

مقدار	نوع ماده
۱۰	هگزامین (g)
۱۵/۷	اسید استیک (ml)
۱۲/۶	نیترات آمونیوم (g)
۱۷/۳	اسید نیتریک (ml)

نتایج وزن محصول خام، بازده و نقطه ذوب محصول آزمایش‌های 30 HMX تا 32 HMX در جدول ۳ نشان داده شده است.

جدول (۳) نتایج آزمایش‌های 30 HMX تا 32 HMX

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	وزن محصول خام (g)	شماره آزمایش
۲۶۷	۴۶/۲	۱۱/۷	HMX-30
۲۷۴	۴۷/۴	۱۲	HMX-31
۲۷۵	۵۰/۶	۱۲/۸	HMX-32

آزمایش‌های HMX-40 تا HMX-42 با نسبت مولی نیترات آمونیوم - اسید نیتریک برابر ۱/۶ انجام شدند. محلول اولیه شامل ۲۴ ml اسید استیک، ۱ ml اسید نیتریک بود. مقادیر مواد اولیه در این آزمایشها در جدول ۴ آمده است.

جدول (۴) مقادیر مواد اولیه استفاده شده در آزمایش‌های 40 HMX تا 42 HMX

مقدار	نوع ماده
۱۰	هگزامین (g)
۱۶	اسید استیک (ml)
۱۸	نیترات آمونیوم (g)
۱۵/۶	اسید نیتریک (ml)

وزن محصول خام، بازده و نقطه ذوب محصول بدست آمده از این آزمایش‌ها در جدول ۵ نشان داده شده است.

جدول (۵) نتایج آزمایش‌های 40 HMX تا 42 HMX

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	وزن محصول خام (g)	شماره آزمایش
۲۶۷	۶۷/۸	۱۴/۳	HMX-40
۲۶۵/۸	۷۳	۱۵/۴	HMX-41
۲۶۸	۷۰/۱	۱۴/۷	HMX-42

جدول (۶) مقادیر مواد اولیه استفاده شده در آزمایش‌های 50 HMX تا 52 HMX

مقدار	نوع ماده
۱۰	هگزامین (g)
۱۹	اسید استیک (ml)
۱۴	نیترات آمونیوم (g)
۱۴/۷	اسید نیتریک (ml)

در آزمایش‌های HMX-50 تا HMX-52 نسبت نیترات آمونیوم - اسید نیتریک برابر ۱ : ۲ در نظر گرفته شد. محلول اولیه از ۲۰ ml اسید استیک، ۲ g هگزامین تشکیل شده بود. مقادیر مواد اولیه استفاده شده در این آزمایشها در جدول ۶ آمده است.

وزن محصول خام، بازده و نقطه ذوب محصول بدست آمده از این آزمایش‌ها در جدول ۷ نشان داده شده است.

جدول (۷) نتایج آزمایش‌های HMX-50 تا HMX-52

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	وزن محصول خام (g)	شماره آزمایش
۲۶۲	۵۸/۵	۱۴/۸	HMX-50
۲۶۰	۶۰/۹	۱۵/۴	HMX-51
۲۶۱	۵۶/۹	۱۴/۴	HMX-52

آزمایش‌های Bench به منظور اجرای شرایط عملیاتی بدست آمده در مقیاس آزمایشگاهی انجام شدند. آزمایش‌های HMX-40 تا HMX-42 مبنای انجام آزمایشها در مقیاس Bench قرار گرفتند. آزمایش‌های HMX-101 تا HMX-110 بدون استفاده از ماده افزودنی و با استفاده از ۱۰۰ g هگزامین به عنوان ماده اولیه انجام شد. مقادیر سایر مواد اولیه نیز متناسب با هگزامین بزرگنمایی شدند. محلول اولیه از ۲۴۰ ml اسید استیک و ۲۰ ml اسید نیتریک تشکیل شده بود. مقادیر مواد اولیه استفاده شده در جدول ۸ آمده است.

جدول (۸) مقادیر مواد اولیه استفاده شده در آزمایش‌های HMX-101 تا HMX-110

مقدار	نوع ماده
۱۰۰	هگزامین (g)
۱۶۰	اسید استیک (ml)
۱۸۰	نیترات آمونیوم (g)
۱۶۰	اسید نیتریک (ml)

نتایج وزن محصول خام، بازده و نقطه ذوب محصول بدست آمده برای آزمایش‌های HMX-102 تا HMX-110 در جدول ۹ نشان داده شده است.

جدول (۹) نتایج آزمایش‌های HMX-101 تا HMX-110 در مقیاس Bench

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	وزن محصول خام (g)	شماره آزمایش
۲۶۴/۰	۶۷/۴	۱۴۲/۳	HMX-102
۲۵۶/۷	۷۰/۷	۱۴۹/۴	HMX-103
۲۴۹/۰	۷۷/۴	۱۶۲/۴	HMX-110

۵ - نتایج خالص سازی و کریستالیزاسیون

نمونه‌های مختلفی از HMX خام تهیه شده در مقیاس آزمایشگاهی و Bench که حاوی مقداری RDX به عنوان ناخالصی بودند، به روش شرح داده در بند ۱-۱-۴ خالص شده و مورد آنالیز قرار گرفت. نتایج جداسازی و خالص‌سازی و تعیین نوع پلی‌مورف برای نمونه‌های تحت آزمایش در جدول ۱۰ آمده است.

جدول (۱۰) نتایج جداسازی و خالص‌سازی و تعیین نوع پلی مورف.

نقطه ذوب	نوع پلی مورف	درصد HMX	نمونه
۲۵۹/۶	α	۷۴/۴	Bench خام HMX
۲۷۶/۳	β	۹۸/۳	یکبار خالص شده HMX
۲۷۶/۴	β	۹۹/۵	دوبار خالص شده HMX
۲۷۵/۶	β	۹۹	(استاندارد) HMX

۶- بحث و نتیجه‌گیری

۶-۱- شناسایی کیفی و اندازه گیری کمی محصول

واکنش‌های رنگی، تعیین نقطه ذوب، طیف بینی مادون قرمز، طیف بینی رزونانس مغناطیسی هسته روش‌هایی هستند که برای این منظور مورد استفاده قرار گرفتند.

با توجه به اینکه HMX دارای چهار نوع پلی مورف α , β , γ و δ می‌باشد تعیین نوع این پلی مورف‌ها در نمونه‌های سنتزی و نمونه‌های خالص شده از اهمیت خاصی برخوردار است که از طیف بینی مادون قرمز برای این منظور استفاده شد. اندازه گیری کمی HMX برای یافتن درصد خلوص محصول و راندمان خالص سازی به کمک روش وزن سنجی انجام گرفت. نتایج حاصل آنالیز نمونه‌های تهیه شده HMX با نمونه استاندارد HMX ارائه شده در منابع مقایسه گردیده است.

۶-۱-۱- واکنش‌های رنگی

یکی از روش‌های شناسایی HMX بر اساس کمپلکس آن با دی‌متیل فرمامید است. آزمایش‌های انجام شده روی نمونه‌های مختلف HMX رنگ قهوه‌ای را نشان داد. این آزمایش بر روی نمونه کارخانه‌مهماض‌سازی (به عنوان استاندارد) نیز انجام گرفت و همان رنگ قهوه‌ای مشاهده گردید. بنابراین نتایج این آزمایش بیانگر این بود که محصول به دست آمده HMX است.

۶-۱-۲- اندازه گیری نقطه ذوب

یکی دیگر از روش‌های شناسایی HMX اندازه گیری نقطه ذوب آن است. جدول ۱۱ نتایج اندازه گیری نقطه ذوب نمونه‌های مختلف HMX تهیه شده و نمونه استاندارد را نشان می‌دهد.

جدول (۱۱) نتایج اندازه گیری نقطه ذوب نمونه‌های مختلف HMX.

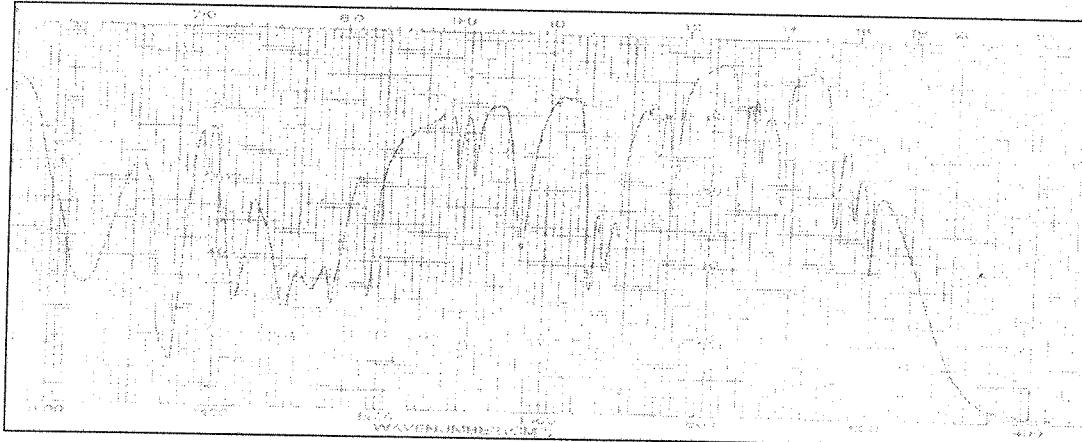
روش تیل (دستی)	روش الکتروترمال (دستگاهی)	روش اندازه گیری
		نوع نمونه
۲۶۶/۹	۲۷۴/۵	HMX آزمایشگاهی
۲۶۴/۳	۲۷۴/۶	Bench خام HMX
۲۷۱/۳	۲۷۶/۳	Халص شده HMX
۲۷۳	۲۷۵/۶	استاندارد HMX

همچنانکه از جدول ۱۱ پیداست، HMX خام آزمایشگاهی دارای نقطه ذوب متوسط $274/5^{\circ}\text{C}$ است که با نتایج HMX خام Bench با نقطه ذوب $274/6^{\circ}\text{C}$ تطابق خوبی دارد. مقایسه نقطه ذوب HMX خالص شده با استن ($276/3^{\circ}\text{C}$) با نقطه ذوب HMX استاندارد ($275/6^{\circ}\text{C}$) نشان می‌دهد که محصول بدست آمده HMX خالص است.

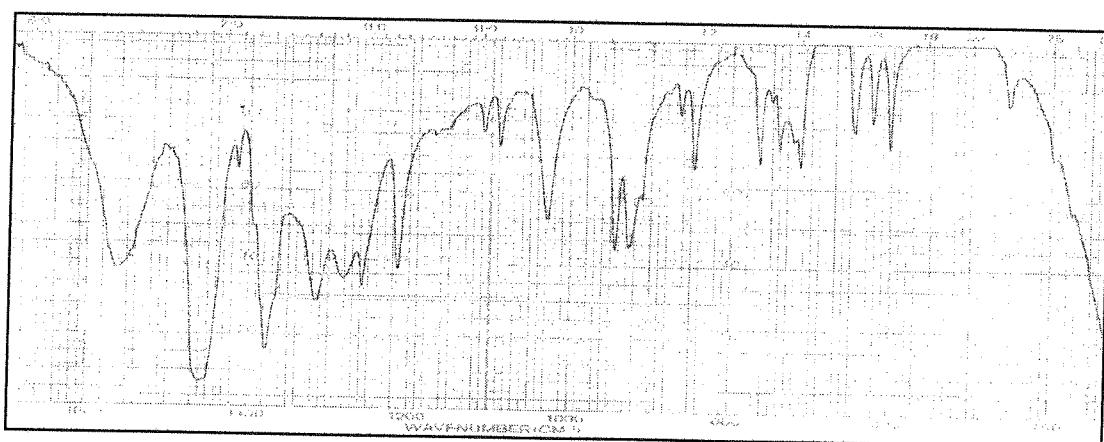
۶-۱-۳- طیف سنجی مادون قرمز (IR)

همچنانکه در شکل‌های ۲، ۳ و ۴ نشان داده شده است، مقایسه طیف (IR) نمونه‌های HMX تهیه شده در مقیاس

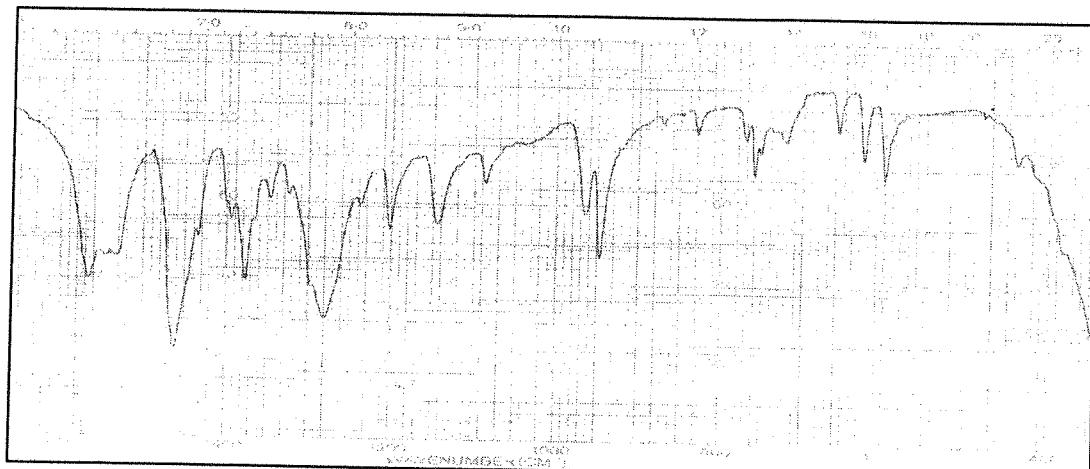
آزمایشگاهی و Bench با طیف HMX استاندارد و طیف های موجود در مراجع، ساختمان مولکولی HMX را تایید می کند. مقایسه داده های بدست آمده از طیف نمونه های HMX خام آزمایشگاهی، HMX و Bench HMX استاندارد نشان می دهد که طیف نمونه های خام، مقداری با طیف نمونه استاندارد اختلاف دارد، بدین صورت که در طیف جذبی نمونه های خام فرکانس های جذبی 1145 cm^{-1} و 965 cm^{-1} غایب هستند و در عوض فرکانس ضعیفی در $910-965\text{ cm}^{-1}$ مشاهده می شود. این اختلاف ناشی از اختلاف در نوع پلی مورف های نمونه های خام و استاندارد است که با خالص سازی HMX خام، طیف آن با طیف نمونه استاندارد منطبق می گردد، همانطور که در شکل ۴ و ۵ مشاهده می شود.



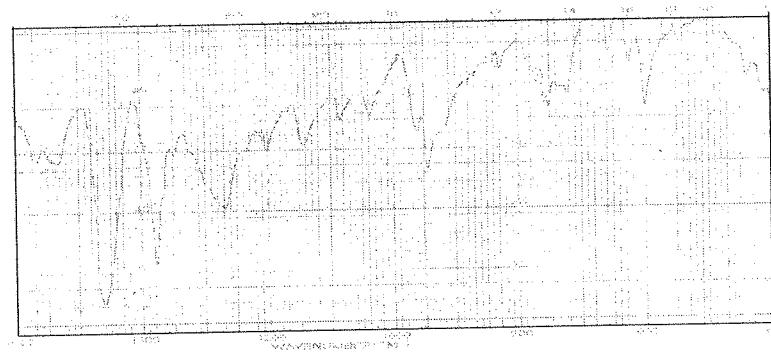
شکل(۲) طیف IR نمونه HMX خام آزمایشگاهی (α-HMX)



شکل(۳) طیف IR نمونه HMX خام Bench (α-HMX)



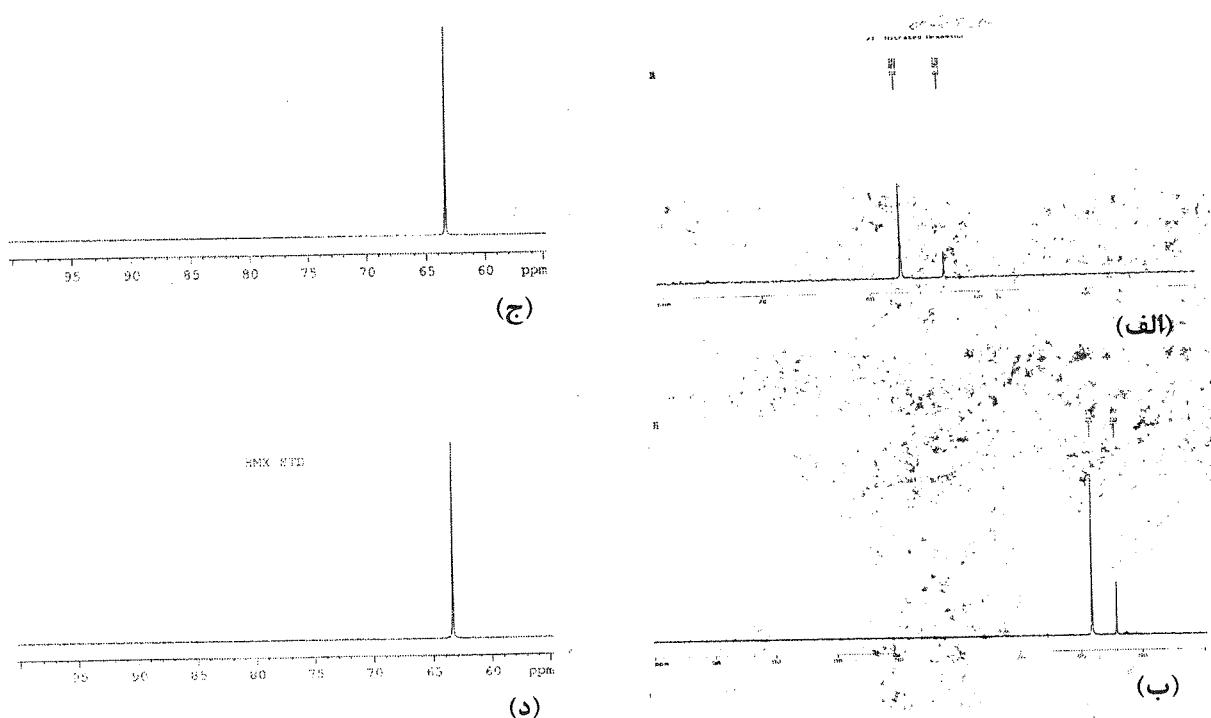
شکل(۴) طیف IR نمونه HMX استاندارد (β-HMX).



شکل (۵) طیف IR نمونه خالص شده (β -HMX).

۱-۶-۴- طیف سنجی رزونانس مغناطیسی هسته (NMR)

طیف NMR نمونه‌های HMX خام آزمایشگاهی، HMX Bench خام HMX ، HMX خالص شده و HMX استاندارد به صورت مقایسه‌ای در شکل ۶ نشان داده شده است.



شکل (۶) مقایسه طیف های NMR نمونه‌های (الف) HMX خام آزمایشگاهی
ب) HMX Bench (ج) HMX خالص شده (د) HMX استاندارد.

همانطور که از شکل ۶-الف و ۶-ب مشاهده می‌شود، در نمونه HMX خام آزمایشگاهی و HMX Bench دو پیک در جابجایی شیمیایی $61/5$ و $63/5$ وجود داردکه از مقایسه آن با HMX استاندارد که دارای یک پیک در $63/4$ است، این نتیجه حاصل می‌شود که پیک با جابجایی شیمیایی $63/5$ مربوط به HMX و پیک با جابجایی شیمیایی $61/5$ مربوط به RDX به عنوان ناخالصی همراه محصول است. مقایسه طیف NMR مربوط به HMX خام در مقیاس Bench با طیف HMX استاندارد نیز ممکن است.

با توجه به اینکه HMX استاندارد خالص است، فقد پیک RDX می‌باشد و نمونه‌های خام تهیه شده در مقیاس آزمایشگاهی و Bench نیز پس از خالص سازی فقد این پیک شده‌اند، که در شکل ۶-ج نشان داده شده است.

۴-۲- تاثیر نسبت مولی نیترات آمونیوم - اسید نیتریک بر بازده محصول

جدول ۱۲ تاثیر نسبت مولی محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک بر بازده را نشان می‌دهد.

جدول (۱۲) تاثیر نسبت مولی محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک بر بازده HMX.

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	نسبت مولی نیترات آمونیوم - اسید نیتریک	شماره آزمایش
۲۶۵	۴۸/۱	۲/۶ : ۱	HMX-30-HMX-32
۲۶۶/۹	۷۰/۵	۱/۶ : ۱	HMX-40-HMX-42
۲۶۱	۵۸/۸	۲ : ۱	HMX-50-HMX-52

با توجه به جدول ۱۲ مشاهده می‌شود که هرچه نسبت مولی اسید نیتریک به نیترات آمونیوم کاهش می‌یابد بازده محصول HMX افزایش پیدا می‌کند. بنابراین نتایج بدست آمده از آزمایش‌ها با نتایج گزارش شده در منابع مطابقت دارد. بدین معنی که اسیدیته قویتر محیط واکنش برای تشکیل RDX مطلوب و اسیدیته ضعیف تر برای تشکیل HMX مناسب است. بنابراین با توجه به نتایج بدست آمده، نسبت مولی اسید نیتریک به نیترات آمونیوم برابر $1/6$ که مربوط به آزمایش‌های HMX-40 تا HMX-42 است، به عنوان نسبت مولی مناسب انتخاب گردید.

با توجه به اینکه نیترات آمونیوم باید در اسید نیتریک حل گردد و سپس با محلول هگزامین - اسید استیک و اندیrid استیک به صورت همزمان به محیط واکنش وارد شوند و از آنجا که نیترات آمونیوم و اسید نیتریک هر دو از ترکیبات نیتره می‌باشند، کاهش بیشتر نسبت آنها ممکن است به علت گرمای زا بودن هنگام انحلال مشکلاتی را به وجود آورد. از طرف دیگر هرچه این نسبت کمتر باشد، امکان تشکیل رسوب نیترات آمونیوم در محلول نیترات آمونیوم - اسید نیتریک هنگام افزایش آن به راکتور وجود دارد. این رسوبات ممکن است موجب مسدود شدن شیر تنظیم ورود محلول و یا مسیر ورودی بین مخزن پیمانه به راکتور گردد.

با توجه به موارد فوق الذکر شرایط عملیاتی آزمایش‌های HMX-40 تا HMX-42 به عنوان شرایط بهینه فرایند تهییه HMX در مقیاس آزمایشگاهی و مبنای اجرای فرایند در مقیاس Bench قرار گرفت.

همانطوریکه قبل از این آزمایش‌ها در مقیاس Bench بر مبنای شرایط عملیاتی آزمایش‌های HMX-40 تا HMX-42 انجام گرفت. مبنای انجام آزمایش‌ها 100 g هگزامین، یعنی 100 برابر مقدیر استفاده شده در مقیاس آزمایشگاهی بود. نتایج وزن محصول خام، بازده و نقطه ذوب این آزمایش‌ها در جدول ۱۳ آمده است. آزمایش‌های 102 و 103 با کنترل دمای راکتور در دمای $44 \pm 1^\circ\text{C}$ انجام شد. میانگین بازده این آزمایش‌ها 72% برابر مبنای هگزامین مصرف شده است. میانگین نقطه ذوب این آزمایش‌ها دمای $256/7^\circ\text{C}$ است. خلوص HMX خام تهییه شده در این مقیاس $72-75\%$ بوده است.

نتایج بازده بدست آمده قابل قبول بوده و بیانگر این است که شرایط آزمایشگاهی بدون مشکل خاصی در مقیاس Bench بزرگنمایی شده و تطبیق خوبی با نتایج آزمایشگاهی دارد.

جدول (۱۳) نتایج آزمایش‌های HMX-101 تا HMX-110 در مقیاس Bench.

نقطه ذوب (°C)	بازده (%)	وزن محصول خام (g)	شماره آزمایش
۲۶۴	۶۷/۴	۱۴۲/۳	HMX-102
۲۵۶/۷	۷۰/۷	۱۴۹/۴	HMX-103
۲۴۹	۷۷/۴	۱۶۲/۴	HMX-110

۶-۳- خالص سازی و کربستالیزاسیون

همانطور که در جدول ۱۰ و اشکال ۲ و ۳ مشاهده می شود، HMX خام تهیه شده حاوی مقداری ناخاصی می باشد. بعلاوه پلی مورف بدبست آمده از نوع α -HMX است، که پلی مورف مطلوب و موردنظر نمی باشد. بنابراین با انجام خالص سازی روی نمونه خام، ناخالصی همراه آن جدا شده و فرم کربستالی آن به β -HMX تغییر پیدا کرده است. جدول ۱۰ نشان می دهد که با یکبار خالص سازی خلوص HMX به $98/3$ درصد و با دو بار خالص سازی به $99/5$ درصد رسیده که با استاندارد قابل مقایسه است. همچنین پیک های مربوط به RDX از بین رفته است که در شکلهای ۵ و ۶ می توان مشاهده کرد.

۶-۴- مقایسه با نتایج گزارش شده در منابع علمی

به منظور مقایسه نتایج بدست آمده از تحقیق حاضر، داده های گزارش شده در تعدادی از مراجع استخراج گردید. این داده ها شامل مقدار هگزامین مصرفی، مقدار HMX تهیه شده، بازده و خلوص می باشد. از آنجا که بازده گزارش شده با بازده محاسبه شده از طریق تئوری (بر اساس معادله واکنش و بر مبنای هگزامین مصرفی) تطابق نداشت، برای هر یک از آنها، بازده تئوری محاسبه گردید.

بازده بدست آمده از تحقیق حاضر در مقیاس Bench. ۷۲٪ و خلوص محصول نهایی $98/3$ ٪ بوده که این مقادیر بیشتر از مقادیر گزارش شده در مراجع مختلف می باشد. جدول ۱۴ مقایسه مقدار گرم HMX تجربی، HMX تئوری، بازده محاسبه شده مطابق با معادله واکنش و خلوص محصول تعدادی از مراجع با نتایج تحقیق حاضر [۱۱] آمده است.

جدول (۱۴) مقایسه نتایج گزارش شده توسط تعدادی از مراجع با تحقیق حاضر.

مرجع	درصد خلوص پس از خالص سازی	* بازده محاسبه شده مطابق با معادله واکنش	HMX تئوری (g)	HMX تجربی (g)	هگزامین (g)
[۷]	-	۵۶/۸	۱۲۶/۷۸	۷۲	۶۰
[۸]	۸۳	۶۱/۲	۳۵/۹۲	۲۲	۱۷
[۹]	۷۷/۵	۴۱	۲/۱۱	۰/۸۷۵	۱
[۱۰]	۸۴/۳	۶۷/۲	۵۱/۲۴	۳۴/۵	۲۴/۳
[۱۰]	۸۸/۲	۶۶/۳	۴۲/۹۰	۲۸/۴	۲۰/۳
تحقیق حاضر	۹۸/۳	۷۲	۲۱۱/۳	۱۶۳/۴	۱۰۰

*بازده بر مبنای مقدار HMX گزارش شده مطابق با معادله واکنش محاسبه و در این ستون آورده شده است.

زیرنویس ها

1-Cyclotetramethylene Tetranitramine
2- Bachmann

3-Octogen

مراجع

- [1] Basil, T. F., Sheffield, D. E. "Encyclopedia of Explosives and related items", Arsenal Vol.3 pp. C605-C610(1966).
- [2] Seymour, M. K. "Encyclopedia of Explosives and related items" US Army Arradcom Vol.9 pp.T82-T99(1980).
- [3] Achuthan, C. P. et al. "Hazards in manufacture of RDX and HMX" Def.Sci.J., Vol.33 No.1 91-95(1983).
- [4] Karpowicz, R., Brill, J. and Thomas, B., " The $\beta \rightarrow \delta$ Transformation of HMX: its Thermal analysis and relationship to propellants" AIAA Journal, 20(11), 1581-1591(1982).
- [5] McGuire, et al. "method for synthesizing N_2O_5 and HMX Electrochemically" U.S.Pat. 4,525,252(1985).
- [6] Raymond, R. et al. " method for synthesizing HMX" U.S.Pat. 4,432,902(1984). [M319]
- [7] Acharya, H. K. and Limaye, R. T. "synthesis of cyclotetramethylenetrinitramine", Def.Sci.J., Vol.14 (1964).
- [8] Takairo, K. U. O., "1,3,5,7-Tetranitro-1,3,5,7-Tetraazacyclooctane", K0gyo Kayoka, 36(2), 60-65(1975).
- [9] Robert, R. et al."Direct production of β -HMX", U.S. Pat. 3,770,721(1973).
- [10] Irvine, J. et al. "Process for preparing cyclotetramethylenetrinitramine", U.S. Pat. 4,086,228(1978).
- [۱۱] دهنوی محمدعلی "گزارش پژوهه تهیه HMX در مقیاس آزمایشگاهی و پژوهشکده فنی و مهندسی دانشگاه امام حسین(ع)(۱۳۷۹)