



نهمین کنگره ملی مهندسی شیمی ایران

دانشگاه علم و صنعت ایران
۱۳۸۳ آذر، ماه ۵-۳

بررسی عوامل مؤثر در تولید نانوذرات دی اکسید تیتانیوم در فاز مایع

ناهید رئوفی^۱، افشین ابراهیمی^۲

۱. عضو هیئت علمی دانشکده فنی دانشگاه آزاد اسلامی تهران جنوب

۲. پژوهشکده جهاد کشاورزی، ک ۱۶ جاده قدیم کرج، پردخت سولیران

Nraoufi@Azad.ac.ir

چکیده

دی اکسید تیتانیوم که دو پلی مورف عمدۀ آن آناتاز و روتابل است کاربردهای بسیار زیادی در صنایع مختلف از جمله صنایع رنگ سازی، آرایشی، فتوکاتالیستها، پوشش‌های محافظ در مقابل اشعه ماوراء، بنفش ودارد. در مقاله حاضر دو روش تهییه نانوذرات دی اکسید تیتانیوم در فاز مایع مورد بررسی و مقایسه قرار می‌گیرند. یکی روش میکروامولسیون که قطرات میسل موجود در فاز روغن مانند میکرو راکتور عمل کرده و منجر به تولید نانوذره می‌شود و دیگری استفاده از راکتور لوله‌ای ایجینگ است. یکی از پارامترهای مهم در هر دو روش که به شدت در اندازه ذرات حاصل تأثیرگذار است حجم واکنش است که با کوچک کردن آن می‌توان ذرات ریزتری بدست آورد. هر دو روش در دمای پایین (۴۰°C – ۴۵°C) صورت می‌گیرد بطوریکه با کلسیناسیون در دمای ۷۰– ۶۰ می‌توان محصول مطلوب بدست آورد. این در حالی است که کلیه فرآیندهای تولید نانوذرات در دماهای بالا (۱۵۰°C به بالا) انجام می‌گیرد و با دمای کلسیناسیون بیشتر از ۲۰۰°C نانوذرات در حد قابل قبولی می‌دهند.

کلمات کلیدی: راکتور لوله‌ای ایجینگ، میکروامولسیون، نانوذره، دی اکسید تیتانیوم

مقدمه

ذرات بسیار ریز با دانه بندی در حد نانومتر به عنوان نانو ساختار^۱ شناخته می‌شود و هر ماده‌ای که از دانه‌ها و یا دسته‌های مولکولی و یا لایه‌ها و تارهایی به اندازه ۱۰۰ نانومتر و یا کوچکتر ساخته شده باشد را میتوان در این گروه از مواد قرار داد کوچکی بیش از حد در ساختار این مواد و بالا بودن نسبت سطح به حجم آنها سبب گردیده تا این ترکیبات خواص مکانیکی، نوری، الکترونیکی و مغناطیسی منحصر به فردی از خود نشان دهند. به عنوان مثال فلزات و سرامیکهای نانو ساختار نسبت به نمونه‌های متداول و معمولی شان خواص مکانیکی کاملاً متفاوت و برجسته‌ای دارند. سختی بالا و مقاومت در مقابل خوردگی و شکستگی نانوذرات را برای پوشش‌های صنعتی مناسب گردانیده و سطح تماس بالا برای اکسیداسیون واحیاء با محیط باعث توجه به کاربردهای کاتالیستی آنها شده و سطح مخصوص بالا که سبب پیشرفت سریع اثر متقابل مواد بر یکدیگر می‌شود. خواص این مواد به چهار عامل زیر بستگی دارد:

- ۱ - اندازه ذرات و توزیع اندازه ذرات
- ۲ - ترکیب و ساختمان مولکولی
- ۳ - سطح مخصوص ذرات
- ۴ - تاثیر متقابل اجزاء

بر این اساس طی ده سال گذشته محققین زیادی روی روش‌های تولید نانو ذرات متمرکز شده‌اند و سعی بر آن شده تا روش‌های تولید بهینه‌ای ارائه گردد. از آنجا که دامنه استفاده از نانو ذرات مرتبأ رو به افزایش است متناسب با نوع کاربرد این مواد، دانه بندی و درصد فاز و شکل ذرات نیز اهمیت دارد که این موارد نیز خود به روش تولید بستگی دارد[۱۳].

مثلاً نانو ذره‌ای اکسید تیتانیوم که از دو فرم عمدۀ آناتار و روتایل تشکیل گردیده اگر به منظور فوتوكاتالیست بکار رود نمونه‌ای از آن که از فاز آناتاز که محتوی مقدار کمی روتایل باشد تشکیل گردیده فوتوكاتیویته بالاتری نسبت به آناتاز خالص و یا درصد بالای روتایل دارد. همچنین است تأثیر اندازه ذره به گونه‌ای که ذرات کوچکتر در حد ۱۰ - ۲۰ نانومتر فوتوكاتیویته بالاتری نسبت به ذرات بزرگتر دارند[۸]. از این روش است که می‌باشد به فرآیندهای تولید نانو ذرات توجه خاص مبذول داشت و با توجه به نوع کاربرد، فرآیند مورد نظر را انتخاب کرد. مضافاً بر اینکه با تغییر پارامترهای مهم در هر فرآیند نیز می‌توان نانو مواد با مشخصات متفاوت بدست آورد. برخی از این فرآیندها عبارتند از: هیدرولیز گرمایی، فرآیند کردن سل-ژل، رسوب دادن بالک، خشک کردن پاششی^۲، خشک کردن انجامدادی^۳، داغ کردن پاششی، تبخیر لیزری و میغان کنترل شده، میکرومولسیون، آئروسل [۱۱]. برخی از این روشها در فاز مایع و برخی دیگر در فاز گاز انجام می‌شود.

¹ Nanostructure

² Spray Drying

³ Freeze-Drying

دی اکسید تیتانیوم که دو پلی مورف عمدۀ آن آناتاز و روتایل است کاربردهای بسیار زیادی در صنایع مختلف از جمله صنایع رنگ سازی، آرایشی، فتوکاتالیستها، پوشش‌های محافظ در مقابل اشعه مأوا، بنفس و.....دارد. در مقاله حاضر دو روش تولید نانوذرات دی اکسید تیتانیوم در فاز مایع مورد بررسی قرار می‌گیرند.

روش میکروامولسیون

موادی که برای تشکیل محلول امولسیونی لازم است عبارتند از:

الف- فعال کننده سطح (Surfactant)

- ۱- پلی اتیلن گلیکول اکتیل فنیل اتر (تریتون 100-X یا 100-TX) که فعال کننده غیر یونی است که با نام پلی اکسی اتیلن (۱۰) اکتیل فنیل اتر نیز شناخته می‌شود)
- ۲- پلی اکسی اتیلن (۲) لوریل اتر (BL-2) (غیر یونی)
- ۳- پلی اکسی اتیلن (۴/۲) لوریل اتر (BL-4.2) (غیر یونی)
- ۴- بیز (۲-اتیل هگزیل) سدیم سولفوساکسینات (AOT) (آنیونی)
- ۵- TX-45

فعال کننده باید به آرامی هیدراته و ژلاتینه شود. بنابراین فعال کننده‌هایی که سر قطبی آنها پلی اتیلن اکساید باشد ارجح هستند زیرا به شدت هیدراته می‌شوند و در عمل هیدرولیز با آلکاکسایدها در رقابتند. به همین دلیل شدت هیدرولیز آلکساید کم شده و واکنش در جهت پلیمریزاسیون معدنی و تشکیل اکسید پیش می‌رود [۱۱].

ب- کمک فعال کننده (Co-Surfactant):

مثل نرمال هگزیل الکل (هگزانول)، ۲-پروپانول برای برخی فعال کننده‌ها مثل 100-TX وجود یک کمک فعال کننده ضروری است.

ج- فاز روغن: مثل سیکلوهگزان، اکтан، ایزوکتان، نرمال هپتان

د- پریکرسر (ماده اولیه): مثل ترا ایزو پروپوکساید تیتانیوم (TTIP)، ترا کلرید تیتانیوم ($TiCl_4$)، $TiOCl_2$ ، تیتانیوم نرمال بوتکساید (TBOT)

ه- رسوب‌دهنده: مثل NH_3 ، NH_4OH ، اتانول

روش تهیه محلول امولسیونی

محلول میکروامولسیون: محلول روغنی با محلول فعال کننده با غلظت‌های معین و نسبت وزنی معلوم با یکدیگر مخلوط گردیده و مرتبًا هم زده می‌شود. در اینحال آب یا محول آبی نمک‌ها قطره قطره به محلول فوق اضافه می‌شود و در دمای مشخص ($30 - 45^{\circ}C$) برای مدت معینی هم زده می‌شود تا هیدرولیز انجام شده و سیستم به تعادل برسد بدین ترتیب محلول امولسیون آماده شده و برای چند ماه به شکل پایدار (stable) باقی می‌ماند. این محلول محتوى ذرات بسیار ریز دی اکسید تیتانیوم است که می‌باشد توسط فرآیندهای بعدی جدا شود. در این مرحله با افزودن یک ترکیب شیمیایی به عنوان رسوب‌دهنده، محلول به

دو فاز مجزا تبدیل می‌شود که فاز پایین‌تر سوسپانسیونی از ذرات است. این ذرات پس از چند بار بازیافت توسط سانتریفیوز دور بالا یا فیلتر غشایی، شسته و سپس خشک می‌شوند^۴ که معمولاً این عمل در دمای بالا انجام می‌شود. یا از پراکنده‌ساز مافوق صوت^۵ جهت بازیافت ذرات استفاده می‌شود. در این روش قطرات آب در میکروامولسیون مثل یک میکرو راکتور عمل می‌کند که هر چه کوچک‌تر باشد ذرات کوچک‌تری تولید می‌کند. اندازه متوسط قطرات آب تشکیل شده در امولسیون به نوع فعال کننده، نسبت آب به فعال کننده، بستگی دارد.^[۹، ۱۰، ۱۱، ۷].

مکانیزم عمل

همانطور که قبلاً اشاره شد قطرات میکروامولسیونی مانند یک میکروراکتور عمل می‌کنند که هر چه کوچک‌تر باشند ذرات کوچک‌تری تولید می‌کنند و همانگونه که از آرمایشات مختلف انجام شده مشخص است عوامل متعددی مثل نوع فعال کننده، غلظت فعال کننده، نوع کمک فعال کننده و غلظت آن و از همه مهم‌تر نسبت آب به فعال کننده (W) در اندازه قطرات میسل نقش دارند و در بیشتر موارد با افزایش W شعاع قطرات امولسیونی افزایش می‌یابد. مقدار W را می‌توان از معادله زیر به دست آورد^[۵، ۹] :

$$\frac{W}{V} = \frac{1}{m} \frac{VR_w^3}{V_c R_w^2 L + 3R_w L^2 + L^3} - F$$

$$L = (mL_c + L_s)/(1+m)$$

$$F = mFc + Fs$$

که در آن :

$$R_w = \text{شعاع قطره مایع قطبی (شعاع میسل)}$$

$$V_w = \text{حجم مولکول آب}$$

$$m = \text{نسبت غلظت کمک فعال کننده به فعال کننده در فصل مشترک}$$

$$V_c = \text{حجم قسمت غیر قطبی مولکول‌های کمک فعال کننده}$$

$$V_s = \text{حجم قسمت غیر قطبی مولکول‌های فعال کننده}$$

$$L_c = \text{طول زنجیره آلکیلی کمک فعال کننده}$$

$$L_s = \text{طول زنجیره آلکیلی فعال کننده}$$

$$F_c = \text{حجم گروه قطبی کمک فعال کننده}$$

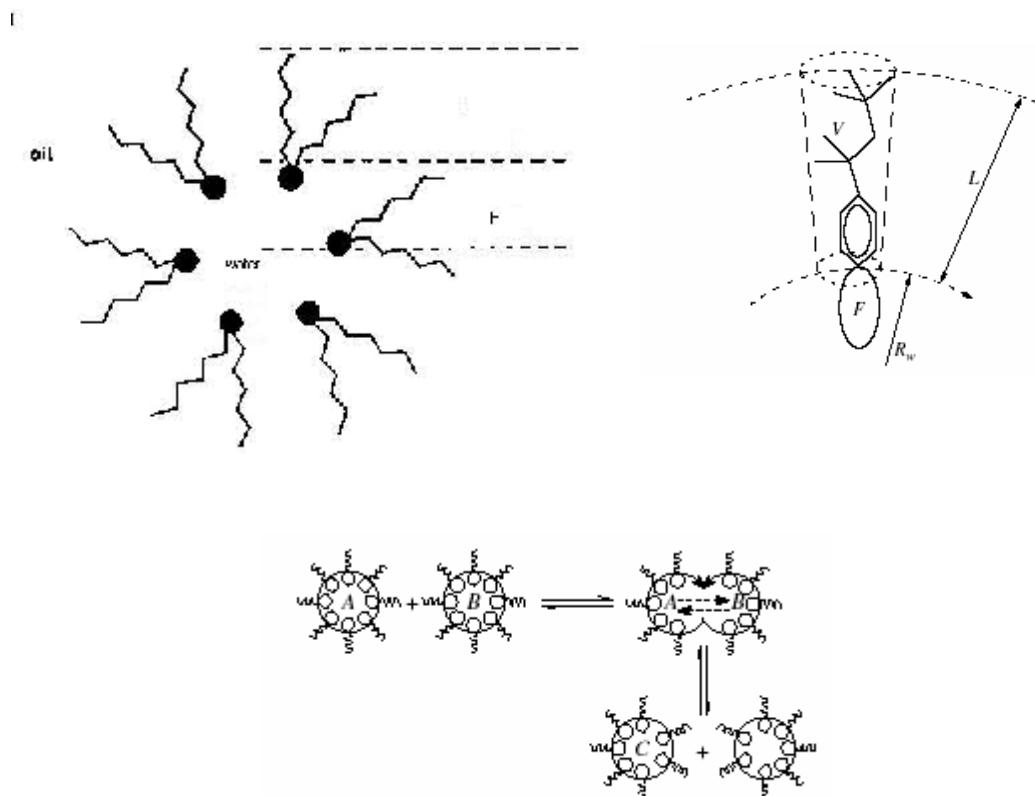
$$F_s = \text{حجم گروه قطبی فعال کننده}$$

وقتی قطرات آب به صورت پراکنده و با شکل و اندازه مشخص وجود داشته باشد سیستم از نوع میسل معکوس (reversed Micelle) یا (RM) و وقتی قطرات آب در اندازه‌های مختلف وجود داشته باشد (توزیع

⁴ Calcinate

⁵ ultrasonic disperser

اندازه قطرات داشته باشیم) سیستم از نوع میسل متورم (swelling reversed micelle) یا (SM) است. ذرات حاصله از SM درشت‌تر از ذرات حاصله از RM است.



شکل ۱ - ساختار میکروسکوپی قطرات میسل و چگونگی

انجام واکنش بین ذرات محبوس شده در این قطرات

اندازه ذرات حاصله از نمونه‌های مختلف پس از عمل بازیافت حدود ده برابر بزرگ‌تر از اندازه ذرات تولید شده در میکرومولسیون است زیرا در طی عمل بازیافت و عملیات حرارتی ذرات به هم چسبیده و انباسته می‌گردند و ذرات بزرگ‌تری تولید می‌کنند [۷، ۱۲، ۴].

تأثیر پارامترهای مختلف بر نانوذرات حاصل

- ۱ - نوع فعال کننده: در غلظت برابر از AOT, TX-100, BL-4.2, BL-2 در فاز روغنی اکتان به ترتیب اندازه قطرات کوچک‌تر شده و سیستم از SM به RM پیش می‌رود.
- ۲ - نوع فاز روغن: اندازه قطرات در حلحل سیکلوهگزان حدود ۳ - ۲ بار کوچک‌تر از حلحل اکتان است.
- ۳ - غلظت کمک فعال کننده: با افزایش غلظت کمک فعال کننده (در صورت نیاز) سیستم از SM به RM پیش می‌رود.

- ۴ - نسبت آب به فعال کننده: با افزایش این نسبت شعاع قطرات میسل افزایش می یابد.
- ۵ - غلظت پریکرسر: افزایش غلظت پریکرسر افزایش اندازه ذرات حاصله را در پی دارد.
- ۶ - نوع پریکرسر: پریکرسرهای آلی توانایی تشکیل کریستال بیشتری نسبت به پریکرسرهایمعدنی دارند.
- ۷ - اگر به محلول امولسیونی کلرور سدیم اضافه شود نتایج متفاوتی بدست می آید و با افزایش غلظت نمک اندازه قطرات میسل و در نتیجه ذرات حاصله کوچکتر می شود.
- ۸ - Y.Mori و همکارانش [۱۰] آدر بهترین شرایط توانستند ذراتی به قطر 30 nm تولید کنند. همچنین Krathong - O'Rear [۱۲] با افزودن نمک کلرور سدیم در بهترین حالت توانستند ذراتی با قطر $14/78\text{ nm}$ بدست آورند.

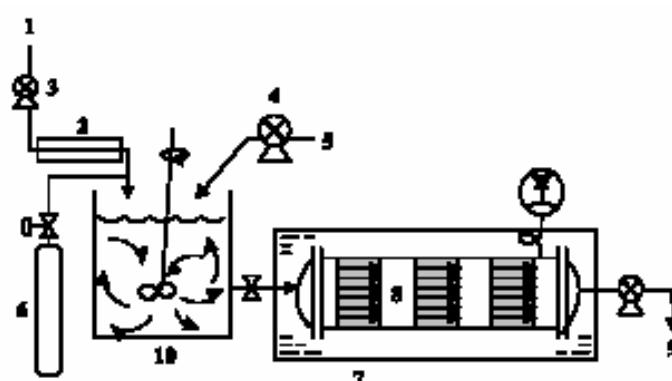
استفاده از میکروراکتورپیوسته

نانوذرات دی اکسید تیتانیوم را می توان از هیدرولیز و چگالش تتراتیل ارتوتیتان(TEOT) و بخار آب با استفاده از راکتور لوله ای ایجینگ پیوسته نیز تهیه کرد. با در نظر گرفتن یک راکتور کوچک برای کنترل شدت هیدرولیز و یک لوله ایجینگ برای کاهش اندازه ذرات می توان محصولی مطلوب بدست آورد. بدین ترتیب که محلول آبی TEOT به عنوان پریکرسر و محلول آب و اتانول تبخیر شده به عنوان حلal در نظر گرفته شده و این دو جریان بطور پیوسته به راکتوری کوچک خورانده می شود. هسته های ابتدایی دی اکسید تیتانیوم توسط پلیمریزاسیون محصول هیدرولیز شده ضمن عبور از راکتوری کوچک تولید می شود و بخشی از آنها در حالیکه از لوله ایجینگ عبور می کنند رشد کرده و به ذرات بسیار ریزی تبدیل می شوند دمای راکتور نیز بین $20^{\circ}C$ - $20^{\circ}C$ کنترل می شود نانوذرات تولیدی توسط سانتریفیوژ (rpm ۳۰۰۰ در ۵ دقیقه) چندین بار با اتانول شسته شده و سپس به مدت ۱۲ ساعت در $70^{\circ}C$ خشک می شوند. شکل ۲ شما می از این سیستم را نشان می دهد [۶,۲,۳].

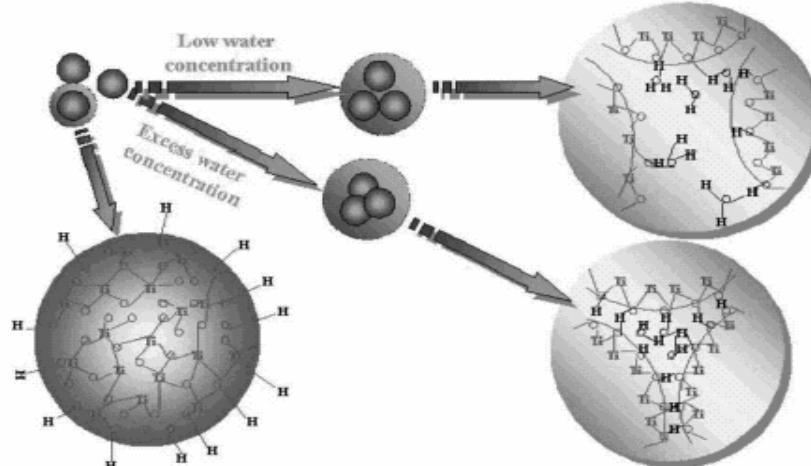
تأثیر مقدار آب

در این روش نیز همانند روش قبل مقدار آب بسیار مهم است. اگر نسبت آب به TEOT با R نشان داده شود، با افزایش مقدار R تا $R = 80$ اندازه ذرات کاهش می یابد و بعد از آن با افزایش R ذرات بزرگتر می شوند زیرا همانگونه که در شکل ۳ مشخص است پیوند هیدرولیزی نانوذرات TiO_2 در مقادیر بالای R قوی‌تر است بنابراین انبوه‌سازی به شدت اتفاق می‌افتد و دامنه توزیع اندازه ذرات خیلی پهناور شده و اندازه ذرات افزایش می‌یابد.

به طور کلی غلظت آب روی ۱- درجه پیوند هیدرولیزی بین ذرات و ۲- سرعت هیدرولیز و کندانس اثر می‌گذارد.



شکل ۲ - شمایی از سیستم آزمایشگاهی راکتور لوله ای ایجینگ (۱) محلول آب /اتانول (۲) نوار گرم کننده (۳) یک پمپ سرنگی جهت تولید بخار (۴) پمپ میکروتیوب (۵) محلول TEOT/ET(OH) (۶) گاز نیتروژن (۷) حمام آب (۸) راکتور لوله ای ایجینگ (۹) محصول (۱۰) راکتور

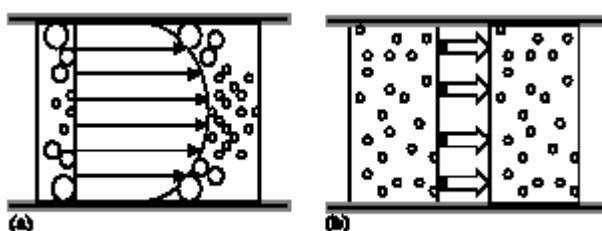


شکل ۳ - اثر غلظت آب بر اندازه و توزیع ذرات

در راکتور لوله‌ای ایجینگ زمان واکنش را می‌توان با تغییر طول لوله و شدت جریان تغییر داد. اندازه ذرات با زمان واکنش کاهش می‌یابد زیرا وقتی زمان واکنش کم باشد به علت وجود مواد واکنش نشده ذرات ناپایدارترند و امکان توده‌سازی وجود ندارد. در این سیستم اندازه ذرات در حالتی که جریان متناوب است خیلی کمتر از حالتی است که جریان پیوسته است. دامنه توزیع اندازه ذرات در راکتور متناوب کم و در راکتور پیوسته وسیع‌تر است. زیرا ذراتی که در ناحیه میانی لوله (مرکز لوله) جریان دارند زمان اقامت کوتاه‌تری دارند و برای آنها زمان واکنش کوتاه‌تر و ذرات ریزتر تولید می‌شود، از طرف دیگر ذراتی که در مجاورت دیواره لوله

رشد می‌کنند به علت زمان اقامت بیشتر اندازه بزرگ‌تری دارند. با کنترل شیر ورودی به لوله ایجینگ خوراک مایع ورودی به بخش‌های کوچک و مجزا تقسیم می‌شود (شکل ۴) به این ترتیب با برقراری جریان‌های متناوب مسیر جریان به چندین راکتور ناپیوسته کوچک تقسیم می‌شود که جریان با سرعت ثابت از هر کدام می‌گذرد و در این حال زمان اقامت سوسپانسیون مایع در لوله ایجینگ به سمت زمان واکنش برای هر ذره پیش می‌رود.

با آزمایشات متعددی که توسط Kim-Kim انجام شد شرایط بهینه برای این روش : دمای واکنش $42/5^{\circ}\text{C}$ ، قطر راکتور ایجینگ $1/5\text{mm}$ ، شدت مولی(R) 80 ، نوع جریان متناوب، زمان اقامت در راکتور کوچک(زمان هسته زایی) 440 ثانیه و زمان اقامت در راکتور لوله ای (زمان رشد ذرات) 60 دقیقه که در این شرایط ذراتی به اندازه 34nm حاصل می‌شود بدست آمد.



شکل ۴ – مقایسه رشد ذرات در دو راکتور با (a) جریان پیوسته و (b) جریان متناوب

در عمل هیدرولیز استفاده از HPC (هیدروکسی پروپیل سلولز) به عنوان یک پراکنده ساز^۶ در کاهش اندازه ذرات، هسته سازی و انبوه سازی^۷ می‌تواند مؤثر باشد و افزایش شدت تشکیل ذرات را منجر شود و از تشکیل توده جلوگیری کند. با آزمایشاتی که Kim – Lee – Kim انجام دادند مشخص شد که تولید نانو ذرات دی اکسید تیتانیوم در میکروراکتور ناپیوسته در حضور HPC منجر به تولید ذراتی به قطر $10/6\text{nm}$ گردید [۱].

بحث و نتیجه گیری

آنچه از مقایسه دوروش فوق مشخص می‌شود این است که حجم واکنش تأثیر بسزایی در اندازه ذرات حاصل می‌گذارد و کافیست شرایطی فراهم شود تا حجم واکنش حتی الامکان کاهش پیدا کند که این عمل در روش میکرومولسیون با کنترل قطر قطرات می‌سل و در روش هیدرولیز در راکتور لوله ای با کنترل قطر راکتور انجام می‌شود. وجود HPC که با احاطه کردن ذرات تیتانیا مانع از تشکیل توده می‌شود نیز نقشی مشابه دارد.

⁶ dispersant

⁷ agglomeration

منابع و مراجع

1. K.D.Kim, T.J.Lee,H.T.Kim, "Optimal Conditions For Synthesis of TiO₂ Nanoparticles in Semi-batch Reactor", *Colloids and Surfaces A:Physicochem. Eng. Aspects* 224(2003)1-9.
2. K.D.Kim, H.T.Kim, "Synthesis of Titanium Dioxide Nanoparticles using a Continuous Reaction Method", *Colloids and Surfaces A:Physicochem. Eng. Aspects* 207(2002) 263-269.
3. K.D.Kim, H.T.Kim,"Synthesis of TiO₂ Nanoparticles by Hydrolysis of TEOT and Decrease of Particle Size Using a Two-Stages Mixed Method", *Powder technology* 119(2001) 164-172.
4. X.Fu,S.Qutubuddin, "Synthesis of Titania-coated Silica Nanoparticles Using a Nonionic Water-in-oil microemulsion", *Colloids and Surfaces A:Physicochem. Eng. Aspects* 179(2001) 65-70.
5. D.Oakenfull, "Constraints of Molecular Packing on the Size and Stability of Microemulsion Droplets", *J.C.S. Faraday I* , 76(1980) 1875-1886.
6. K.D.Kim, H.T.Kim, "Formation of Titanium Dioxide Nanoparticles Generated Without Dispersant in Continuous Aging Tube Reactor", (2002)Paper#441,PDF file.
7. C.H.Cho, D.K.Kim, D.H.Kim, "Photocatalytic Activity of Monodispersed Spherical TiO₂ Particles With Different Crystallization Routes", *J.Am. Ceram. Soc.* 86(2003) 1138-1145.
8. H.D.Jang, S.K.Kim, S.J.Kim, "Effect of Particle Size and Phase Composition of Titanium Dioxide Nanoparticles on the Photocatalytic Properties", *J.Nanoparticle Research* 3(2001)141-147.
9. N.I.Ivanova, D.S.Rudelev,B.D.Summ,A.A.Chalykh,"Synthesis of Barium Sulfate Nanoparticles in Water-in-oil Microemulsion Systems",*Colloid Journal* 63(2001)783-786
10. Y.Mori, Y.Okastu, Y.Tsujimoto, "Titanium Dioxide Nanoparticles Produced in Water-in-oil Emulsion", *J. Nanoparticle Research* 3(2001) 219-225.
11. A.V.Jadhav, "Synthesis of TiO₂ Nanoparticle Mesoporous Films for Reverse micelles and Application of TiO₂ Nanoparticles as photocatalysts"(2003), DOC file.
12. S.Krathong, C.Saiwan, P.Ouraipryvan, E.A.O'Rear, "Nano-Titanium Dioxide Synthesis in AOT Microemulsion System With Salinity Scan", (2002),Paper#444,PDF file.
13. H.S.Nalwa, "Handbook of Nanostructured Materials and Nanotechnology", vol.1, Academic Press Pub., 2000.
14. Y.Bessekhoud, D.Robert, J.V.Weber, "Synthesis of Photocatalytic TiO₂ Nanoparticles: Optimization of the Preparation Conditions"J. Photochem. Photobio. A:Chem. 157(2003)47-53.
15. W.A.Daoud, J.H.Xin,"Low Temperature Sol-Gel Processed photocatalytic Titania Coating", *J.Sol-Gel Sci. Tech.* 29(2004) 25-29.