Donata KONOPACKA-ŁYSKAWA

e-mail: donata.konopacka-lyskawa@pg.gda.pl

Katedra Inżynierii Chemicznej i Procesowej, Wydział Chemiczny, Politechnika Gdańska, Gdańsk

Precypitacja kulistych cząstek węglanu wapnia w układzie gaz-ciecz

Wstęp

W wielu gałęziach przemysłu stosowany jest strącany węglan wapnia (*precipitated calcium carbonate*). Wielkość światowej produkcji strącanego CaCO₃ oszacowano na 14 mln ton w roku 2011, a jej średni roczny wzrost wynosi obecnie około 4,4%. Strącany CaCO₃ wykorzystywany jest w przemyśle papierniczym, do produkcji farb oraz w przetwórstwie polimerów. Substancja ta jest dopuszczona jako środek pomocniczy w preparatach farmaceutycznych i spożywczych (dodatek E 170). Ze względu na szerokie zastosowania węglanu wapnia w literaturze znaleźć można wiele prac poświęconych badaniom nad możliwością wy-twarzania cząstek CaCO₃ o wymaganej do danego przeznaczenia charakterystyce, na którą składa się postać krystaliczna, wielkość i kształt cząstek.

Bezwodny węglan wapnia może tworzyć formę amorficzną oraz trzy formy krystaliczne: kalcyt, aragonit i wateryt. Stabilność termodynamiczna form krystalicznych CaCO₃ maleje w podanym szeregu od kalcytu do waterytu w temperaturze standardowej. Doświadczenia wskazują, że na tworzenie poszczególnych form krystalicznych węglanu wapnia wpływa temperatura, przesycenia roztworu, obecność substancji dodatkowych w środowisku reakcji oraz warunki hydrodynamiczne. Wybrane właściwości form krystalicznych CaCO₃ przedstawiono w tab. 1.

Tab. 1. Właściwości form krystalicznych bezwodnego węglanu wapnia

Forma krystaliczna	Gęstość [kg/m ³]	Iloczyn rozpuszczalności (K _{sp}) ^a	Struktura
kalcyt	2715	3,53.10-9	romboedryczna R3c
aragonit	2950	4,95.10-9	rombowa Pmcn
wateryt	2540	1,34.10-8	heksagonalna P63/mmc

^a wartości w temperaturze 20°C obliczone wg [Beck i Andreassen, 2010]

W literaturze znaleźć można wyniki badań przedstawiających warunki precypitacji kulistych cząstek węglanu wapnia. Większość tych badań prowadzona była w układzie ciecz-ciecz. Najczęściej kuliste cząstki CaCO₃ otrzymywano w formie waterytu [Tracy i in., 1998; Beck i Andreassen, 2010]. Tworzeniu waterytu sprzyja umiarkowane przesycenie roztworu, intensywne mieszanie, obecność surfaktantów i/lub polimerów w mieszaninie reakcyjnej lub dodatek innych substancji posiadajacych zdolność stabilizowania struktury krystalicznej. Kuliste cząstki waterytu można otrzymać również w układzie gaz-ciecz, podczas reakcji ditlenku węgla z azotanem wapnia w obecności monoetanoloaminy [Vučak i in., 1997] w temperaturze 30°C. Kuliste cząstki aragonitu wytwarzano też techniką dyfuzyjną w obecności dwuwartościowych kationów metali (np. Fe²⁺, Mg²⁺, Co²⁺) [*Tracy i in., 1998*] oraz w reakcji gazowego CO2 i octanu wapnia pod ciśnieniem 24 MPa [Bao i Zhang, 2009]. Amorficzny CaCO3 może tworzyć kuliste cząstki. Formę tę otrzymywano w układzie ciecz-ciecz w obecności jonów Mg² lub w reakcji CaCl₂ z CO₂ wytworzonym podczas zasadowej hydrolizy węglanu dimetylu [Gorna i in., 2008]. Niewiele opublikowanych badań dotyczy otrzymywania kulistych cząstek weglanu wapnia w formie kalcytu. Zaobserwowano, że kulisty kalcyt może powstać, gdy precypitacja CaCO3 w układzie ciecz-ciecz jest prowadzona w temperaturze 5°C [Beck i Andreassen, 2010] lub gdy w roztworze znajduje się odpowiednia kompozycja jonów, tzn. mieszanina reakcyjna powinna zawierać, oprócz jonów wapnia i węglanowych, jony Mg²⁺, HPO₄²⁻, SO₄²⁻ [*Tracy* i in., 1998]. Kuliste kryształy kalcytu powstają też w skorupkach ptasich jaj [Adadi i Weiner, 1992].

Celem niniejszej pracy jest prezentacja wyników badań dotyczących możliwości wytwarzania kulistych cząstek węglanu wapnia w formie kalcytu, które otrzymywano w układzie gaz-ciecz w obecności trieta-noloaminy.

Aparatura

Badania doświadczalne

Cząstki węglanu wapnia otrzymywano w wyniku reakcji zaabsorbowanego w wodnym roztworze trietanoloaminy (TEA) gazowego ditlenku węgla z chlorkiem wapnia. Reakcję prowadzono w reaktorze typu *airlift* z cyrkulacją wewnętrzną. Reaktor zbudowany był z dwóch współosiowych kolumn: zewnętrznej ($D_z/D_w = 80/72 \text{ mm}, H = 800 \text{ mm}$) i wewnętrznej ($d_z/d_w = 50/45 \text{ mm}, h = 380 \text{ mm}$). Dystrybutor gazu w postaci metalowego pierścienia o średnicy zewnętrznej 40 mm z otworami o średnicy 0,5 mm, zamontowano na wysokości dolnej krawędzi kolumny wewnętrznej. W strefie opadania na wysokości 220 mm nad dnem reaktora zamocowany był króciec do poboru próbek.

Strącanie węglanu wapnia

Strącanie węglanu wapnia prowadzono w temperaturze 20°C. Stężenie chlorku wapnia w roztworze wynosiło 0,2 mol/dm³, zaś stężenie TEA w roztworze zmieniano w zakresie od 0,1 do 0,4 mol/dm³. Przez przygotowany roztwór TEA i CaCl₂ przepuszczano mieszaninę CO₂ i powietrza, o zawartości CO₂ $x_V = 0,0752$. Prędkości przepływu gazu w strefie wznoszenia wynosiła $u_G = 0,028$ m/s.

Dla porównania wykonano doświadczenie, w którym najpierw w reaktorze *airlift* nasycono roztwór TEA ditlenkiem węgla, a następnie dodano roztwór CaCl₂ i przez mieszaninę reakcyjną przepuszczano powietrze z taką sama prędkością jak w przypadku mieszaniny CO₂ i powietrza w pierwszej serii doświadczeń. Stężenie jonów Ca²⁺ i TEA w roztworze po wymieszaniu wynosiło 0,2 M. W założonych odstępach czasu pobierano próbki mieszaniny reakcyjnej.

Zawarte w próbkach wytrącone cząstki CaCO₃ obserwowano pod mikroskopem optycznym i wykonywano ich zdjęcia, a w przesączu oznaczano stężenie jonów Ca²⁺ metodą miareczkową z użyciem kwasu etylenodiaminotetraoctowego (EDTA). Po zakończeniu reakcji otrzymany osad CaCO₃ filtrowano, przemywano etanolem i suszono przez minimum 6 godzin w temperaturze 100°C. Wielkość i kształt cząstek wyznaczano na podstawie obrazów mikroskopowych (mikroskop *Delta Optical* i elektronowy mikroskop skaningowy *EVO-40 Zeiss*). Wartość średnicy *Sautera* wyznaczano na podstawie populacji liczebności cząstek przekraczającej 350. Formę krystaliczną węglanu wapnia oznaczano za pomocą proszkowej analizy dyfrakcyjnej promieniowania rentgenowskiego (XRD; *X'Pert Pro Philips*).

Wyniki i dyskusja

Podczas otrzymywania węglanu wapnia w obecności TEA zachodzi: reakcja TEA z wodą (wytworzenie jonów OH sprzyjających absorpcji CO₂), absorpcja CO₂ i jego dysocjacja w środowisku zasadowym oraz strącanie CaCO3 w reakcji między jonami węglanowymi i jonami wapnia. Najwolniejszym etapem jest absorpcja CO₂. Szybkość absorpcji zależy od stężenia TEA, stężenia CO₂ w gazie, ciśnienia i temperatury. Szybkość absorpcji rośnie wraz ze wzrostem stężenia TEA. W pierwszej serii doświadczeń, gdy doprowadzona jest mieszanina gazowa CO2 i powietrza, wyższe stężenie TEA powoduje, że przesycenie osiągane jest szybciej i cząstki węglanu wapnia szybciej są wytrącane z roztworu. Potwierdzają to oznaczenia stężenia jonów Ca²⁺ w roztworze. W doświadczeniu drugim, gdy strącano CaCO₃ w układzie ciecz-ciecz, dodając roztwór CaCl2 do nasyconego uprzednio ditlenkiem węgla roztworu TEA, reakcja zachodzi natychmiast po wymieszaniu roztworów i stężenie jonów Ca²⁺ w przesączu od pobrania pierwszej próbki mieszaniny reakcyjnej po 3 minutach nie zmienia się w czasie mieszania przez 0,5 godziny.

Wielkość otrzymanych cząstek

Wielkość otrzymanych cząstek zależy od stężenia reagentów oraz sposobu prowadzenia reakcji. Przykładowe rozkłady wielkości cząstek CaCO₃ przedstawiono na rys. 1. Na wykresie tym można zaobserwować, że rozkłady wielkości cząstek otrzymanych w układzie gaz-ciecz są spłaszczone, a wzrost stężenia TEA, i związany z tym wzrost szybkości absorpcji CO₂, skutkuje zwiększeniem udziału populacji mniejszych cząstek w produkcie.



Rys. 1. Unormowane rozkłady liczbowe wielkości cząstek węglanu wapnia otrzymanych w układzie gaz-ciecz (G-C) i w układzie ciecz-ciecz (C-C); $[CaCl_2] = 0.2 \text{ mol/dm}^3, u_G$ = 0,028 m/s

Współczynniki asymetrii rozkładu obliczone z zależności:

$$A_{3} = \frac{\sum n_{i}(d_{i} - d_{a})^{3}}{\sigma^{3} \sum n_{i}}$$
(1)

gdzie:

 n_i – liczba cząstek o średnicy d_i ,

 d_a – średnia arytmetyczne średnica cząstek,

 σ – odchylenie standardowe,

sa dodatnie, a ich wartości mieszą się w zakresie od 0,75 do 1,1, co odpowiada tzw. ogonowi obserwowanemu po prawej stronie dominanty. Średnia wielkość cząstek wyznaczona jako średnica Sautera jest zbliżona dla badanych układów reakcyjnych i wynosi około 17 µm.

Natomiast w układzie ciecz-ciecz otrzymywano mniejsze cząstki o średnicy Sautera wynoszącej 6 µm i mniejszym odchyleniem standardowym. W tym przypadku rozkład wielkości cząstek CaCO₃ charakteryzuje dodatni współczynnik asymetrii rozkładu, którego wartość jest równa 0,4. Nie obserwowano zmian wielkości cząstek CaCO₃ po 3 godzinach od zakończenia precypitacji.

Obrazy czastek wykonane mikroskopem elektronowym przedstawiono na rys. 2. Większość cząstek CaCO3 strącanych w układzie gaz-ciecz ma kształt kulisty o chropowatej powierzchni. Wśród otrzymanych cząstek występują też sześcienne kryształy o gładkich powierzchniach, które są strukturami typowymi dla formy kalcytu. Udział cząstek sześciennych zmniejsza się wraz ze wzrostem stężenia TEA w roztworze. W układzie ciecz-ciecz obserwowano tylko cząstki wielościenne, które są rezultatem zaburzenia wzrostu typowej dla kalcytu jednostki sześciennej.



Rys. 2. Zdjęcia SEM otrzymanych cząstek $CaCO_3$; A: $[CaCl_2] = 0,2$ M, [TEA] = 0,2 M, reakcja w układzie G-C; B: [CaCl₂] = 0,2 M., [TEA] = 0,2 M, reakcja w układzie C-C

Struktura krystaliczna cząstek CaCO3 określona została na podstawie analizy dyfrakcyjnej promieniowania rentgenowskiego. Przykładowe dyfraktogramy (intensywność refleksów w funcji ich pozycji) przedstawiono na rys. 3. W większość analizowanych próbek obserwowano tylko piki charakterystyczne dla kalcytu. Jedynie w próbce węglanu wapnia, otrzymanego w układzie ciecz-ciecz dla najwyższego badanego stężenia TEA, zarejestrowano mieszaninę waterytu i kalcytu. Udział waterytu (X_{V}) można obliczyć ze wzoru:



Rys. 3. Dyfraktogramy cząstek CaCO₃; c - kalcyt, v - wateryt; A: $[CaCl_2] = 0,2 \text{ mol/dm}^3, [TEA] = 0,2$ mol/dm³, układ G-C; B: [CaCl₂] = $0,2 \text{ mol/dm}^3$, [TEA] = $0,3 \text{ mol/dm}^3$ układ G-C; C: $[CaCl_2] = 0.2 \text{ mol/dm}^3$, $[TEA] = 0.2 \text{ mol/dm}^3$, układ C-C

gdzie:

110 I_V^{110} – intensywność piku waterytu dla płaszczyzny 110 I_C^{104} – intensywność piku kalcytu dla płaszczyzny 104. - intensywność piku waterytu dla płaszczyzny 110,

 $X_V = \frac{7,691(I_V^{110})}{I_C^{104} + 7,691(I_V^{110})}$

Zawartość waterytu w analizowanym produkcie wynosiła 47%.

W przypadku precypitacji węglanu wapnia, przy stosowaniu wysokich przesyceń, jako pierwsza tworzy się w forma amorficzna, której rozpuszczalność w roztworach wodnych jest najwyższa ($K_{sp} = 1,07 \cdot 10^{-6}$ wg Becka i Andreassena [2010]). Amorficzny węglan wapnia przekształca się następnie w bardziej termodynamicznie stabilne kryształy.

W temperaturze 20°C możliwe jest powstawanie kalcytu lub waterytu [Beck i Andreassen, 2010]. Wateryt, który jest również formą przejściową, występuje najczęściej w postaci polikrystalicznych kulistych agregatów. Po wydzieleniu z roztworu pozostaje stabilny przez długi czas, natomiast pozostawiony w roztworze może przekształcić się w kalcyt. W układzie gaz-ciecz, gdy precypitacja zachodziła wolniej, obserwowano kuliste cząstki kalcytu, co jest najprawdopodobniej efektem całkowitej transformacji waterytu w kalcyt, natomiast dla wyższego stężenia TEA w produkcie obecny był jeszcze wateryt. Pokrój cząstek kalcytu, otrzymanych podczas precypitacji w układzie cieczciecz, świadczy o powstawaniu tej formy krystalicznej bez tworzenia przejściowego waterytu.

Podsumowanie i wnioski

Podczas precypitacji węglanu wapnia w układzie gaz-ciecz produktem był w większości doświadczeń kalcyt w postaci kulistych cząstek wraz z niewielką liczbą sześciennych kryształów.

Dla najwyższego użytego stężenia TEA otrzymany CaCO₃, oprócz kalcytu, zawierał też 47% waterytu.

Średnia średnica Sautera cząstek wynosiła około 17 µm.

W przeprowadzonych doświadczeniach nie zaobserwowano wpływu stężenia TEA na wielkość cząstek, natomiast wraz ze wzrostem stężenia TEA zmniejszał się udział sześciennych kryształów w produkcie. Mniejsze cząstki o średnicy 6 µm i charakterystycznym wielościennym kształcie otrzymywano podczas precypitacji prowadzonej z roztworu TEA wcześniej nasyconego CO₂.

I ITFRATURA

- Addadi L., Weiner S., 1992. Control and design principles in biological mineralization Angew. Chem. 53, 153-169. DOI: 10.1002/anie.199201531
- Bao W., Li H., Zhang Y., 2009. Preparation of monodispersed aragonite microspheres via a carbonation crystallization pathway Cryst. Res. Tech., 44, nr 4, 395-401. DOI: 10.1002/crat.200800065
- Beck R., Andreassen J.-P., 2010. The onset of spherulitic growth in crystallization of calcium carbonate J. Cryst. Growth, 312, 2226-2238. DOI: 10.1013/j. crysgro.2010.04.037
- Gorna K., Hund M., Vučak M., Gröhn F., Wegner G., 2008. Amorphous calcium carbonate in form of spherical nanosized particles and its application as filler for polymers Mat. Sci. Eng. A 477, 217-225. DOI: 10.1016/ j.msea.2007.05.045
- Tracy S. I., François C. Pl. J., Jennings H. M., 1998. The growth if calcite spherulites from solution I. Experimental design techniques J. Cryst. Growth, 193, 374-381. DOI: 10.1016/S0022-0248(98)00520-X
- Vučak M., Perić J., Krstulović R., 1997. Precipitation of calcium carbonate in a calcium nitrate and monoethanolamine solution. Pow. Tech., 91, 69-74. DOI: 10.1016/S0032-5910(96)03248-2

(2)