

چکیدہ

تجزیه وتبدیل مستقیم دی اکسید کربن در راکتور پلاسمای سرد(DBD) ، با درصد تبدیل CO₂ بالا، در فشار اتمسفریک ودمای کمتر از C^o ۱۰۰ انجام پذیرفت. در راکتور پلاسما ئی ازنوع تخلیه الکتریکی با مانع دی الکتریک، حجم پلاسما ی راکتور جهت تبدیل بیشتر خوراک با تغییر طول قطب ها و قطر راکتور به راحتی قابل افزایش است. محصولات واکنش شامل ، اکسیژن و رسوبات کربنی است. بیشترین درصدتبدیل ۲CO₂ ۲۴/۲ می باشد که در دبی خوراک sccm گرا و شدت جریان الکتریکی ۴۰ mA ودر ولتاژ kVac بدست آمد. حضور هلیوم به تبدیل گاز کربنیک کمک زیادی می کند به طوری که با زمان اقامت ثابت خوراک و با تغییر غلظت هلیوم از صفر تا ۷۵ ٪، درصدتبدیل دی اکسید کربن از ۳ تا ۲۰٪ افزایش می یابد.

كلمات كليدى: تبديل CO₂, بلاسماى سرد، DBD ، O₂, He ، DBD



مقدمه

گرم شدن کره زمین یک نگرانی مهم می باشد که در سال های اخیر توجه دانشمندان را به خود جلب کرده است. این پدیده متاثر از اضافه شدن غلظت گازهایNO_x, NO_x و CO₂ و هیدروکربن های هالوژندار درجو است، که CO₂ حاصل از سوختهای فسیلی تقریبا ۵۷ ٪ سهم را در این پدیده به عهده دارد[۱–۳]. بنابراین کاهش انتشار دی اکسید کربن و مصرف آن در راستای حفظ محیط زیست مورد توجه اکثر جهانیان است. واکنش تبدیل دی اکسید کربن بصورت روابط ذیل است [۴]

مطابق نظر Venugopalan , Veprek [۵] فناوری پلاسما برای دو حالت مناسب است : اول"؛ واکنش هایی که ممکن هستند ولیکن از نظر سینتیکی بدون پلاسما میسر نیستند مانند واکنش اول، دوماً؛ واکنش هایی که بدلیل درصد تبدیل تعادلی نسبتا پائین، ممکن نیستند مانند واکنش II برای حالت اول یک پلاسمای ضعیف یا غیرتعادلی کفایت می کند. برای حالت دوم یک پلاسمای پر انرژی یا گرمایی لازم است. Nakagawa وهمکاران [۶] احیای CO₂ را با استفاده از تخلیه توان ضربانی گزارش کردند. همچنین تخلیه کرونا بعنوان یک روش موثر برای تولید منواکسید کربن از دی اکسیدکربن بکاررفته است[۷]. تبدیل CO₂با چهارنوع الکترود فلزی مختلف توسط IL و همکارانش[۸] انجام و میزان تاثیر فلزات بترتیب Fe بود. Suib و همکارانش [۹] بین تابع کار فلز و تبدیل CO₂ رابطه ای را بدست نیاوردند اضافه کردن گاز رقیق کننده هلیوم می تواند مسیر تجزیه 2C₂ را تغییر دهد.[۱۰]

He + e⁻ \longrightarrow He⁺ + 2e⁻ He + + 2He \longrightarrow He₂⁺ + He He⁺(or He₂⁺) + CO₂ \longrightarrow CO₂⁺ + He (or 2He) CO₂⁺ + e⁻ \longrightarrow CO + O

در این مسیر جدید کک بعنوان محصول فرعی تشکیل نمی شود. در تحقیق Li و همکارانش [۸] نیز این پدیده نشان داده شد. در این تحقیق با استفاده از تخلیه الکتریکی با مانع دی الکتریک (DBD) و در حضور و عدم حضور هلیوم، CO₂ با در صد تبدیل بالا به منواکسید کربن تجزیه گردید.

محور علمی ۱۰: مواد و فرآیندهای جدید



سیستم آزمایشگاهی دستگاه های آزمایشگاهی مورد استفاده در این تحقیق در مقاله های راجی و همکاران و باقری و همکاران[۱۱و۱۲] بطور مبسوط شرح داده شده است. راکتور مورد استفاده (شکل -۱) لوله ای از جنس کوارتز به قطر داخلی ۱۲mm بوده که در داخل آن یک میله استوانه ای فولادی قرار دارد که به عنوان الکترود مثبت به ولتاژ بالا متصل می باشد. فاصله بین دو استوانه اس منوانه ای فولادی قرار دارد که به عنوان ورق آلومینیمی پوشش داده شده وبعنوان الکترود زمین عمل می نماید. منبع تغذیه ولتاژ و فرکانس بالا بکار رفته مدل (A 10/40 می اشد که تا kHz و رامین عمل می نماید. منبع تغذیه ولتاژ و فرکانس بالا بکار دی اکسید کربن و هلیوم) و همچنین گازهای خروجی از راکتور، توسط گاز کروماتوگراف Carl 400 AGC مجهز به متانایزر و شناساگر FID و بصورت Online آنالیز میشود. گازهای مصرفی شامل دی اکسید کربن و هلیوم با خلوص ۹۹۹ر۹۹ از شرکت روهام گاز تهیه گردید. فشار داخل راکتور اتمسفری بوده و از هیچ وسیله گرمکنندهای برای گرم کردن راکتور استفاده نشده است، راکتور دارای عایق حرارتی می باشد و دمای آن

نتایج آزمایشها و بحث

در این تحقیق نتایج آزمایشهای حالت پایدار، اثر تغییر پارامترهای: دبی خوراک ورودی (زمان اقامت)، نسبت دی اکسید کربن به هلیوم (غلظت واکنشگرها)، تغییر ولتاژ الکتریکی و فرکانس آن (توان مصرفی)، بر روی درصد تبدیل دی اکسید کربن و غلظت محصولات، مورد بررسی قرار می گیرد.



شکل ۱- شمای کلی راکتور پلاسمایی DBD



HV Power Supply

شکل۲- تغییرات درصد تبدیل CO₂ بر حسب دبی خوراک در ولتاژ ۱۵ kVac وفرکانس ۲kHtz

اثرات تغییر دبی جریان خوراک ورودی(زمان اقامت)، ولتاژ و فرکانس برق

بمنظور بررسی اثر تغییر زمان اقامت، با ثابت نگه داشتن ولتاژ و فرکانس به ترتیب در kVac و ۲۰ kHt ۲ م شدت جریان الکتریکی اندازه گیری شده برابر با ۴۰mA و توان محاسبه شده برابر ۱۹۰ وات، دبی خوراک CO₂ در محدوده CT-۶ تغییر داده شد. که نتایج آن در شکل ۲ ارائه می گردد. همانطور که ملاحظه می شود با افزایش دبی خوراک، درصد تبدیل CO₂ بدلیل کاهش زمان اقامت گازکم می شود. با کاهش توان اعمال شده که از طریق کاهش فرکانس از ۲۰ به ۱۰kHt (وبا ثابت نگهداشتن ولتاژ) بدست آمد و به مقدار ۷۰ وات رسید، آزمایش تکرار گردید و روند نتایج مشابه بود. نوسان مشاهده شده در دبی های ۲۰sccm که در هر دو توان مشاهده گردید بیان کننده این نکته است که احتمالا درصد تبدیل دارای مقدار حداقل و ۹۰۰ و ایت. در شکل ۳ گزینش پذیری CO در غلظت های مختلف خوراک وبرای دو توان اعمال شده (۱۹۰ و ۷۰ وات) ارائه شده است. روند تغییرات گرزینش پذیری CO در دو توان مختلف یکسان است. کربن و ۱۹۰ و ۲۰ وات است. در شکل ۳ گزینش می باشد.





شکل۳- گزینش پذیری CO در دبی های مختلف CO₂ ورودی و توان های V۰ و ۷۰



شکل۴- تاثیر غلظت گاز هلیوم در درصد تبدیل CO₂

نهمین کنگره ملی مهندسی شیمی ایران، دانشگاه علم و صنعت ایران، ۳ الی ۵ آذرماه ۱۳۸۳



تاثیر حضور گاز هلیوم در میزان تبدیل غلظت دی اکسید کربن

به منظور بررسی تاثیر حضور گاز بی اثر در میزان تبدیل دی اکسید کربن، از گاز هلیوم استفاده گردید. آزمایشات درزمان اقامت ثابت ۲۴ ثانیه، ولتاز ۱۰ kVac فرکانس kHtz (توان اعمال شده ۵۷ کا) انجام گردید. که نتایج آن در شکل ۴ ارائه شده است. همانطور که ملاحظه می شود با افزایش غلظت گاز هلیوم میزان تبدیل CO2 افزایش می یابد که مبین تاثیر هلیوم درتولید الکترون برانگیخته و فعال سازی بیشتر مولکول CO2 است که با نتایج IL و همکارانش[۸] تطابق دارد . نتایج گزینش پذیری CO در غلظت های مختلف هلیوم در شکل ۵ ارائه شده است. همانطور که مشاهده می شود با افزایش غلظت [۸] ینش پذیری CO حداکثر تا ۸۰٪ می باشد . محصول دیگر واکنش کک است که با نتایج IL و همکارانش[۸] اختلاف دارد.



شکل۵- تاثیر غلظت گاز هلیوم در گزینش پذیری CO

نتیجه گیری تکنیک پلاسمای سرد می تواند در انجام واکنش های دشوار نظیر واکنش تبدیل CO₂ نقش بسزایی داشته باشد. تجزیه و تبدیل مستقیم دی اکسید کربن توسط پلاسمای سرد DBD، بدون استفاده از کاتالیست و با درصد بالای تبدیل CO₂ در دمای کمتر از C^o ۱۰۰ میسر است. مقدارکمی از CO₂ به کربن تجزیه شده و اکسیژن محصول دیگر واکنش می باشد.

افزایش غلظت گاز هلیوم در زمان اقامت ثابت، باعث زیاد شدن درصد تبدیل دی اکسید کربن می شود. تجزیه پلاسمائی CO₂ درحضور هلیوم با انرژی کمتری میسر است.

محور علمی ۱۰: مواد و فرآیندهای جدید



منابع و مراجع

- 1. Meehl, G. A., and Washington, W. M., Nature 382, 56 (1996).
- 2. Treece, J., Automotive News 3 Feb 23 (1998).
- Huang, A.; Xia, G.; Wang, J.; Suib, S. L.; Hayashi, Y. and Matsumoto, H., CO₂ Reforming of CH₄ by Atmospheric Pressure ac Discharge Plasmas, Journal of Catalysis 189, 349–359 (2000).
- 4. Liu, C.; Xu, G.; Wang, T., Non-thermal plasma approaches in CO₂ utilization, Fuel Processing Technology, 58, 1999, 119–134.
- 5. M. Venugopalan, S. Veprek, Kinetics and catalysis in plasma chemistry, in: F.L. Boschke, Ed., Topic in Current Chemistry: Plasma Chemistry IV, Springer-Verlag, New York, 1983.
- 6. Y. Nakagawa, A. Kohchi, T. Nishitani, Deoxidization of carbon dioxide by pulse power discharge, Jpn. J. Appl. Phys. 32 1993 L1568–L1570.
- K. Jogan, A. Mizuno, T. Yamamoto, J.-S. Chang, The effect of residence time on the carbon dioxide reduction from combustion flue gases by an ac ferroelectric packed bed reactor, IEEE Trans. Ind. Appl. 29 1993 876–881.
- 8. Li, Y.; Xu, G.; Liu, C-J; Eliasson, B.; and Xue, B-Z,Co-generation of Syngas and Higher Hydrocarbons from CO₂ and CH₄ Using Dielectric-Barrier Discharge: Effect of Electrode Materials, Energy & Fuels Vol.15,No. 2, 299-302 (2001).
- 9. Brock, S.; Marquez, M.; Suib, S. L.; Hayashi, Y.; Matsumoto, H. J.Catal. 1998,180,225-233.
- 10. Maezono, I.; Chang, J. S.IEEE Trans. Ind. Appl. 1990, 26, (4), 651-655.
- Bagheri-Tar, F.; Khodadadi, A.; Malekzadeh, A.; and Mohajerzadeh S. S., Can. J. Chem. Eng., 81, (2003) 1.F. Bagheri-Tar, A. A. Khodadadi, A. Malekzadeh and S.S. Mohajerzaheh, Can. J. Chem.. Eng. 81(2003)1.

۱۲. راجی، عنایت الله؛ خدادادی، عباسعلی؛ مرتضوی،یدالله ؛ حاجی تاروردی، محمدصادق؛ مهاجرزاده، شمس الدین" واکنش اکسایشی متان (OCM) در محیط پلاسمای هاله سرد"؛ نشریه شیمی و مهندسی شیمی ایران، سال ۲۳، شماره یک، .۱۳۸۳

4001