

## PENGARUH KANDUNGAN Cu DAN JUMLAH ADSORBEN PADA PROSES ADSORPSI SO<sub>2</sub> MENGGUNAKAN ADSORBEN CuO/γ-AL<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> DALAM REAKTOR FIXED BED

M. F. Pasmawijaya<sup>1</sup>, Nurmala<sup>1</sup>, D. Bahrin<sup>\*1</sup>, P. Coniwanti<sup>1</sup>, P. Susmanto<sup>1</sup>

<sup>1</sup>Teknik Kimia, Fakultas Teknik, Universitas Sriwijaya

Jln. Raya Palembang Prabumulih Km. 32 Insralaya Ogan Ilir (OI) 30662

\*Corresponding author: davidbahrin@ft.unsri.ac.id

**ABSTRAK:** Sulfur dioksida adalah gas tak berwarna, beraroma menyegat, bersifat iritatif, dan sangat mudah larut dalam air. Sulfur dioksida (SO<sub>2</sub>) merupakan senyawa utama penyebab hujan asam yang dihasilkan dari pembakaran bahan bakar yang mengandung sulfur seperti pada pembangkit tenaga listrik tenaga uap berbahan bakar batubara. Adsorben CuO dengan penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> sangat prospek untuk dikembangkan dan digunakan sebagai adsorben untuk menyerap SO<sub>2</sub>. Penelitian dilakukan pada konsentrasi SO<sub>2</sub> dalam gas umpan sekitar 10.000 ppmv, kandungan Cu dalam adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> adalah 8, 15, dan 20%-berat Cu, dan jumlah adsorben adalah 2, 4, dan 8 gram dalam reaktor unggul diam (*fixed bed reactor*) dengan diameter 1,27 cm dan tinggi 45 cm selama 60 menit. Percobaan dilakukan pada temperatur 300, 350, 400, dan 450°C dan tekanan atmosferik. Hasil penelitian memperlihatkan bahwa persentase penyerapan gas SO<sub>2</sub> terbesar terjadi pada kandungan Cu sebesar 20%-berat dan jumlah adsorben sebanyak 8 gram dengan % penyerapan gas SO<sub>2</sub> sebesar 54,8%-volume.

Kata kunci: Adsorpsi; CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>; jumlah adsorben; konsentrasi Cu.

**ABSTRACT:** *Sulfur dioxide is a colorless gas, flavorfully stinging, irritative, and very easily soluble in water. Sulfur dioxide (SO<sub>2</sub>) is the main compound that causes acid rains produced from the burning of sulfur-containing fuels such as on coal-fired steam power plants. CuO adsorbent with γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> as a support are very prospects to development and used as adsorbent for absorb SO<sub>2</sub>. The research was conducted on the concentration of SO<sub>2</sub> in feed gases is about 10,000 ppmv, Cu content in CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> adsorbent are 8, 15, and 20%-weight Cu, and the weight of the adsorbent are 2, 4, and 8 grams in fixed bed reactors with a diameter of 1.27 cm and a height of 45 cm for 60 minutes. Experiments were conducted at temperatures of 300°C and atmospheric pressure. The results showed that the highest percentage of SO<sub>2</sub> gas absorption occurred in Cu content of 20%-weight and the number of adsorbent by 8 grams with % absorption of SO<sub>2</sub> gas is 54.8%-volume.*

**Keywords:** Adsorption; CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>; Cu concentration; weight of adsorbent

### PENDAHULUAN

Gas SO<sub>2</sub> merupakan penyebab utama kerusakan lingkungan yang diakibatkan karena hujan asam dan apabila terhirup manusia dapat menimbulkan gangguan kesehatan. Pembakaran bahan bakar yang mengandung sulfur dapat menghasilkan gas SO<sub>2</sub> yang melebihi baku mutu emisi seperti yang ditetapkan oleh pemerintah apabila kandungan sulfur dalam bahan bakar tersebut tinggi. Sebagai contoh, pembakaran batubara dengan kadar sulfur lebih dari 0,23%-berat (*dry basis*) dengan udara pembakaran berlebih 50% pada Pembangkit Listrik Tenaga Uap (PLTU) batubara dapat menghasilkan emisi

SO<sub>2</sub> diatas 750 mg/Nm<sup>3</sup>, sebagai batas baku mutu emisi SO<sub>2</sub> untuk PLTU berbahan bakar batubara (Bahrin, 2017).

Hasil penelitian yang dilakukan oleh Yo dkk (1996), Xie dkk (2003), Buelna dan Lin (2003), Mathieu dkk (2013) dan Bahrin dkk (2016) memperlihatkan bahwa adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> mampu menyerap gas SO<sub>2</sub> dengan kapasitas adsorpsi berkisar antara 38 s.d 147,2 mg/g. Tingginya kapasitas adsorpsi dalam penelitian Xie dkk (2003) dan Buelna dan Lin (2003) yang masing-masing mencapai 115 dan 147,2 mg/g dikarenakan adanya kemungkinan penyangga γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ikut bereaksi dengan SO<sub>2</sub> membentuk senyawa Al<sub>2</sub>(SO<sub>4</sub>)<sub>3</sub> (Yoo dkk., 1996; Wittayakun dkk., 2002; Yu dkk., 2007; David dkk., 2016)

Penambahan silika pada konsentrasi tertentu saat pembuatan penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> atau *mesoporous*  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dapat meningkatkan stabilitas *thermal* penyanga (Horiuchi dkk., 1999; Kosuge dan Ogata, 2010; Mardkhe dkk., 2015). Hasil penelitian sebelumnya memperlihatkan bahwa, adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan kandungan Cu sekitar 8%-berat adsorben memiliki luas permukaan yang cukup besar yaitu 148 m<sup>2</sup>/g namun nilai ini masih lebih rendah dibandingkan dengan adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> yang mencapai 196,11 m<sup>2</sup>/g. Penelitian yang dilakukan oleh Wittayakun dkk (2002) memperlihatkan bahwa kapasitas adsorpsi SO<sub>2</sub> adsorben berpenyanga modernite atau Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> tidak sebesar adsorben berpenyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> yaitu berkisar antara 23 s.d 30 mg/g adsorben. Namun demikian, penambahan SiO<sub>2</sub> pada penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> pada pembuatan adsorben berbasis oksida logam CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dapat menurunkan potensi penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> ikut bereaksi dengan gas SO<sub>2</sub> karena senyawa SiO<sub>2</sub> cukup *inert* terhadap gas SO<sub>2</sub> (Kiel dkk., 1992).

Kinerja adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dapat diketahui dari banyaknya jumlah SO<sub>2</sub> yang diserap oleh adsorben. Progres konsentrasi SO<sub>2</sub> dalam aliran gas keluar reaktor dapat memperlihatkan kinerja adsorben dan lama waktu adsorben mencapai kejemuhan. Beberapa penelitian terdahulu menggunakan analisis termogravimetri (tga) untuk mengukur kinerja adsorben seperti gavaskar dan Abbasian (2006) dan Yu dkk. (2007). Uji kinerja adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dilakukan dalam reaktor unggul diam (*fixed bed reactor*) dengan beberapa pertimbangan diantaranya adalah reaktor jenis ini banyak digunakan oleh peneliti-peneliti sebelumnya dan pengoperasiannya relatif lebih mudah serta praktis. Pada uji kinerja adsorben tersebut akan diperoleh kurva *breakthrough* yang dapat mewakili unjuk kerja adsorben yang digunakan. Kurva *breakthrough* merupakan perbandingan konsentrasi SO<sub>2</sub> dalam gas umpan keluar reaktor dengan sebelum reaktor yang memiliki nilai pada rentang 0 s.d 1. Selain kurva *breakthrough*, unjuk kerja adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dalam mengadsorpsi SO<sub>2</sub> dapat dilihat dari kapasitas adsorpsinya.

## METODE PENELITIAN

### Alat dan Bahan Penelitian

Alat yang digunakan adalah oven, *furnace*, *beaker glass*, thermometer, gelar ukur, *hot plate*, batang pengaduk, pipet tetes, batang statif, nearca analitik, sendo, Erlenmeyer, corong, labu ukur, kaca arloji, dan rangkaian alat ydroge.

Bahan yang digunakan adalah SIRAL-10, *aquadest*, HNO<sub>3</sub> 65%, ammonium hidroksida 25% v/v,

Cu(NO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>.3H<sub>2</sub>O, katapal, NaOH, ydrogen peroksida 20% v/v, metil merah, dan Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>5</sub>.

### Pembuatan Penyanga $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>

Pembuatan penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> (5%-berat SiO<sub>2</sub>) dilakukan mengikuti prosedur penelitian sebelumnya. Sebanyak 6,204 gram SIRAL-10 sebagai sumber alumina dan 6,67 gram Katapal-B sebagai sumber silika dicampurkan untuk mendapatkan 10 gram penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>. *Aquadest* (16,59 mL) ditambahkan ke dalam campuran sambil diaduk kemudian di tambahkan larutan HNO<sub>3</sub> (5%-volume) sebanyak 4,57 mL di aduk kembali selama 30 menit hingga terbentuk gel. Selanjutnya 1,54 mL ammonium hidroksida (25%-volume) ditambahkan kedalam campuran dan diaduk hingga kalis. Endapan dicetak dan dikeringkan pada suhu kamar selama 30 menit kemudian dilanjutkan dengan pengeringan di dalam oven selama 2 jam pada suhu 120°C. Terakhir campuran dikalsinasi selama 2 jam pada suhu 550°C.

### Pembuatan Adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>

Larutan garam prekusor Cu(NO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>.6H<sub>2</sub>O, dengan jumlah tertentu ditambahkan sedikit demi sedikit ke dalam bahan penyanga  $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> untuk mendapatkan konsentrasi logam Cu sekitar 8, 15, dan 20%-berat adsorben. Campuran larutan garam nitrat dan penyanga diaduk pada suhu kamar selama 1 jam, dilanjutkan pemanasan pada suhu 50°C sambil tetap diaduk selama 8 jam sampai semua larutan terserap merata dipermukaan penyanga. Selanjutnya penyanga yang sudah ditempeli larutan tembaga nitrat dicuci dengan *aquadest* berulang kali kemudian dikeringkan pada suhu 120°C selama 5 jam serta terakhir dikalsinasi pada suhu 400°C selama 8 jam.

### Pembuatan Gas SO<sub>2</sub>

Prosedur pembuatan gas SO<sub>2</sub> mengikuti penelitian yang dilakukan oleh Yuono dkk (2015). Sebanyak 1.320 mL gas SO<sub>2</sub> diinjeksikan ke dalam *mixed tank* berukuran volume 22,4 L dan dicampurkan dengan udara sampai dengan diperoleh konsentrasi SO<sub>2</sub> yang diinginkan yaitu sekitar 10.000 ppmv. Reaksi pembuatan gas SO<sub>2</sub> adalah sebagai berikut.



Campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> terlebih dahulu dianalisa sebelum dialirkkan kedalam eactor yang berisi adsorben menggunakan metode titrasi. Sebelum dititrasi, campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> dialirkkan kedalam impinger yang berisi larutan H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> (20%-volume) sebanyak 30 mL dan membentuk larutan H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>. Selanjutnya larutan H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>

ditetesi dengan metil merah sebanyak 5 s.d 6 tetes kemudian dititrasi menggunakan larutan NaOH 0,1 M. Titrasi dihentikan saat terjadi perubahan warna larutan dari merah bata menjadi orange kemudian volume NaOH sebagai penitran dicatat dan dikonversikan menjadi jumlah atau konsentrasi SO<sub>2</sub> didalam umpan. Campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> dapat digunakan sebagai gas umpan apabila konsentrasi gas SO<sub>2</sub> berkisar antara 9000 s.d 11000 ppmv. Penggunaan konsentrasi gas SO<sub>2</sub> pada rentang ini disebabkan karena sangat sulit untuk mendapatkan konsentrasi gas SO<sub>2</sub> dalam umpan yang benar-benar tepat 10.000 ppmv.

#### Uji Kinerja Adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dalam Menjerap Gas SO<sub>2</sub> dalam Reaktor *Fixed Bed*

Reaktor bervolume 40 mL yang berisi adsorben dengan jumlah 2, 4, atau 8 gram dipanasi sampai temperaturnya mencapai 300°C. selanjutnya campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> dari *mixed tank* yang dialirkan secara terus-menerus kedalam reaktor dengan laju sekitar 1,5 s.d 1,8 mL/menit selama 35 menit. Campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> keluaran reaktor SO<sub>2</sub> dianalisa dengan metode yang sama dengan analisa campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> dalam umpan. Pengukuran dilakukan setiap 5 menit sekali sehingga total jumlah data yang diperoleh setiap percobaan sebanyak 7 data.

#### Perhitungan Persentase Gas SO<sub>2</sub> yang diserap Adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub>

Persentase gas SO<sub>2</sub> yang diserap adsorben γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dapat dihitung menggunakan persamaan (1) berikut ini.

Jumlah gas SO<sub>2</sub> yang diserap adsorben γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> =

$$\frac{\text{Jumlah SO}_2 \text{ mengalir kedalam reaktor} - \text{Jumlah SO}_2 \text{ mengalir keluar reaktor}}{\text{massa SO}_2 \text{ mengalir masuk kedalam reaktor}} \times 100\% \quad \dots(1)$$

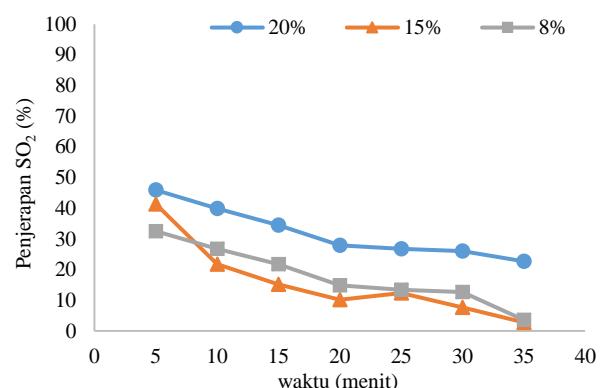
Jumlah SO<sub>2</sub> dalam aliran campuran udara dan gas SO<sub>2</sub> yang masuk kedalam reaktor diasumsikan sama setiap 5 menit pengukuran. Sedangkan untuk jumlah gas SO<sub>2</sub> dalam aliran gas keluar reaktor diukur dari banyaknya gas SO<sub>2</sub> yang diserap oleh larutan H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> (20%-volume) setiap 5 menit selama 35 menit pada percobaan.

## HASIL PENELITIAN DAN PEMBAHASAN

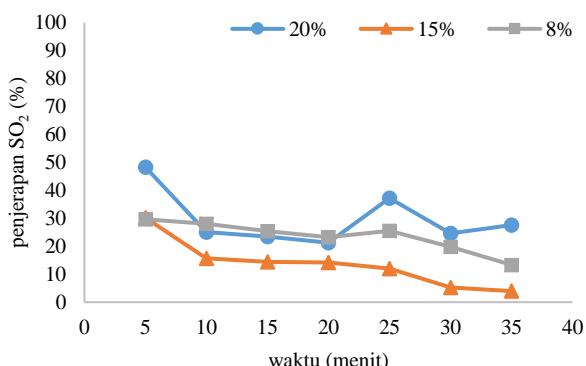
Kemampuan adsorben CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dalam menjerap SO<sub>2</sub> dilihat dari seberapa besar persentase penjerapan gas SO<sub>2</sub> pada setiap percobaan pada berbagai kandungan Cu dan jumlah adsorben.

Pengaruh Kandungan Cu terhadap persen penyerapan SO<sub>2</sub>

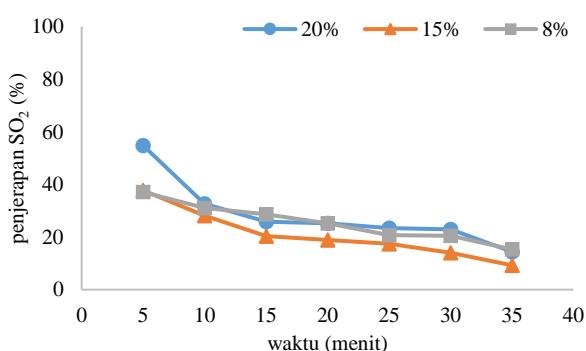
Banyaknya gas SO<sub>2</sub> dalam umpan yang dapat diserap oleh adsorben pada berbagai jumlah atau kandungan logam Cu dalam adsorben ditampilkan pada Gambar 1 s.d Gambar 3.



Gambar 1 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada jumlah adsorben 2 gram



Gambar 2 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada berat adsorben 4 gram



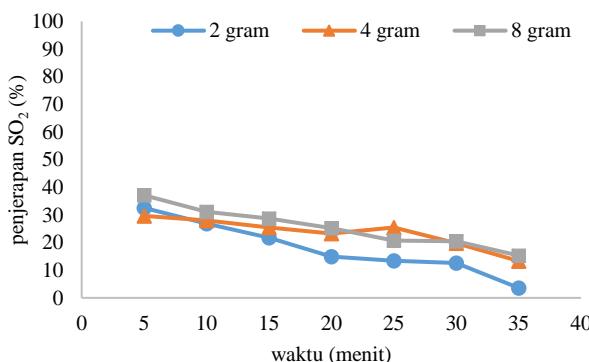
Gambar 3 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada berat adsorben 8 gram

Gambar 1 s.d. Gambar 3 memperlihatkan bahwa kandungan Cu dalam adsorben mempengaruhi tingkat penjerapan SO<sub>2</sub>. Namun peningkatannya tidak linier

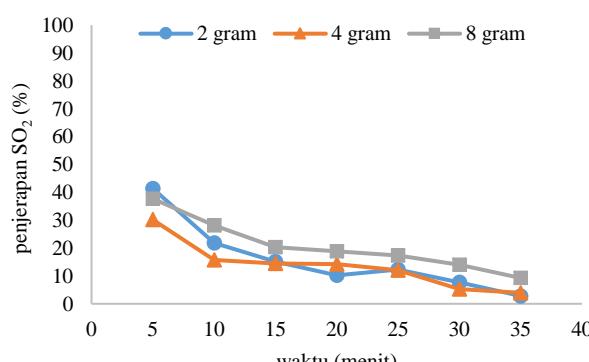
dengan peningkatan kandungan logam Cu. Pada penelitian ini, persentase penjerapan SO<sub>2</sub> tertinggi terjadi pada adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> dengan kandungan logam Cu sekitar 20 %-berat adsorben. Logam Cu atau senyawa CuO merupakan fasa aktif didalam adsorben yang menjadi media pereaksi atau reaktan yang bereaksi dengan SO<sub>2</sub> membentuk CuSO<sub>4</sub>. Hasil ini bertolak belakang dengan penelitian yang dilakukan oleh Bahrain, dkk (2016) dimana hasil terbaik didapatkan pada % Cu sebesar 8% dan penelitian McCrea, dkk (1970) yang menyatakan konsentrasi optimum Cu sebesar 4-6% w/w.

#### Pengaruh Jumlah Adsorben terhadap Persen Penyerapan SO<sub>2</sub>

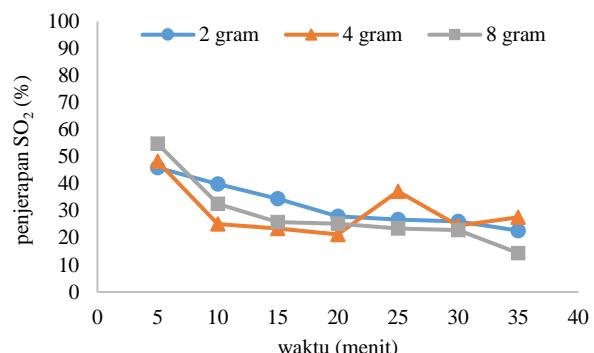
Banyaknya gas SO<sub>2</sub> dalam umpan yang dapat diserap oleh adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>-SiO<sub>2</sub> pada berbagai jumlah adsorben ditampilkan pada Gambar 4 s.d Gambar 6 berikut ini.



Gambar 4 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada konsentrasi Cu 8%-berat adsorben



Gambar 5 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada konsentrasi Cu 15%-berat adsorben



Gambar 6 Persentase penjerapan SO<sub>2</sub> pada konsentrasi Cu 20%-berat adsorben

Berdasarkan hasil dari analisa persen penjerapan gas SO<sub>2</sub> keluaran reaktor pada variasi logam Cu sekitar 8 dan 15%-berat adsorben (Gambar 4 dan Gambar 5) menunjukkan bahwa semakin besar jumlah adsorben yang digunakan maka tingkat penjerapan gas SO<sub>2</sub> keluaran reaktor akan semakin tinggi. Semakin besar jumlah adsorben dalam reaktor menyebabkan gas campuran berupa udara dan gas SO<sub>2</sub> akan semakin lama kontak dengan adsorben sehingga peluang SO<sub>2</sub> bereaksi dengan fasa aktif adsorben semakin besar (Bahrain, 2017).

## KESIMPULAN

Kesimpulan dari penelitian ini adalah

1. Tingkat penyerapan SO<sub>2</sub> terbaik terjadi pada kandungan logam Cu sekitar 20%-berat adsorben dan jumlah adsorben 8 gram.
2. Semakin tinggi % Cu dan jumlah adsorben, maka % penjerapan gas SO<sub>2</sub> semakin tinggi.
3. Persentase penjerapan gas SO<sub>2</sub> cenderung menurun dengan bertambahnya waktu proses adsorpsi.

## UCAPAN TERIMA KASIH

Penelitian ini dibiayai dari skema dana penelitian SATEKS Fakultas Teknik Universitas Sriwijaya tahun 2020.

## DAFTAR PUSTAKA

- Bahrain, D., Subagjo, dan Susanto, H., (2016). Kinetic Study on the SO<sub>2</sub> Adsorption using CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Adsorbent, Bulletin of Chemical Reaction Engineering & Catalysis, 11 (1), 93-99.  
 Bahrain, D. (2017). Adsorpsi SO<sub>2</sub> dengan Adsorben CuO/ $\gamma$ -Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> dalam Reaktor Unggun Diam, Disertasi

Program Studi Doktor Teknik Kimia, Institut Teknologi Bandung.

Buelna, G., dan Lin, Y.S. (2003). Combined removal of SO<sub>2</sub> and NO using sol-gel-derived copper oxide coated alumina sorbents/catalysts, Environmental Technology, 24, 1087-1095.

Horiuchi, T., Chen, L., Osaki, T., Sugiyama, T., Suzuki, K., dan Mori, T., (1999) . A Novel Alumina Catalyst Support with High Thermal Stability Derived from Silica-Modified Alumina Aerogel, Catalysis Letters, 58, 89-92.

Kiel, J.H.A., Prins, W., dan Swaaij, V.P.M. (1992). Performance of silica-supported copper oxide sorbent for SO<sub>x</sub>/NO<sub>x</sub>-removal from flue gas, 1. Sulfur dioxide absorption and regeneration kinetics, Applied Catalysis B: Environmental, 1 (1), 13-39.

Kosuge, K., dan Ogata, A., (2010). Effect of SiO<sub>2</sub> Addition on Thermal stabilities of Mesoporous γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> Composed of Nanocrystallites, Microporous and Mesoporous Material, 135, 60-65.

Mardkhe, M.K., Huang, B., Bartholomew, C.H., Alam, T.M., dan Woodfield., B.F. (2015). Synthesis and characterization of silica doped alumina catalyst support with superior thermal stability and unique pore properties, Journal of Porous Material.

Mathieu, Y., Tzanis, L., Soulard, M., Patarin, J., Vierling, M., dan Moliere, M. (2013). Adsorption of SO<sub>x</sub> by oxide materials: a review, Fuel Processing Technology, 114, 81-100.

Wittayakun, J., Mahachanon, K., dan Grisdanurak, N. (2002). Adsorption of sulfur dioxide by copper oxide supported on alumina and modernite, Proceeding of Asian Pacific Confederation of Chemical Engineering (APCChE), Christchurch, New Zealand.

Xie, G., Liu, Z., Zhu, Z., Liu, Q., dan Ma, J. (2003). Reductive regeneration of sulfated CuO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalyst sorbent in ammonia, Applied Catalysis B: Environment, 45, 213–221.

Yoo, K.S., Jeon, S.M., Kim, S.D., dan Park, S.B. (1996). Regeneration of sulfated alumina support in CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> sorbent by hydrogen, Industrial and Engineering Chemistry Research, 35, 1543-1549.

Yu, Q., Zhang, S., dan Wang, X. (2007): Thermogravimetric study of CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> sorbents for SO<sub>2</sub> in simulated flue gas, Industrial and Engineering Chemistry Research, 46, 1975-1980.

Yuono, Bahrin, D., dan Susanto, H. (2015). Preparation and characterization of CuO/γ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> for adsorption of SO<sub>2</sub> in flue gas, Modern Applied Science, 9, 107-113.