



## DAFTAR ISI

|   |      |
|---|------|
| LEMBAR PENGESAHAN .....   | i    |
| PERNYATAAN.....   | ii   |
| KATA PENGANTAR .....  | iii  |
| DAFTAR ISI.....   | vi   |
| DAFTAR TABEL.....   | viii |
| DAFTAR GAMBAR .....   | ix   |
| DAFTAR LAMBANG .....  | xi   |
| INTISARI.....   | xiii |
| ABSTRACT .....  | xiv  |
| BAB I PENDAHULUAN .....   | 1    |
| 1.1 Latar Belakang .....  | 1    |
| 1.2 Keaslian Penelitian.....  | 5    |
| 1.3 Manfaat Penelitian .....  | 7    |
| 1.4 Tujuan Penelitian .....   | 7    |
| BAB II TINJAUAN PUSTAKA.....  | 8    |
| 2.1 Tinjauan Pustaka .....  | 8    |
| 2.1.1 Biogas .....  | 8    |
| 2.1.2 Pemurnian Biogas .....  | 10   |
| 2.1.2.1 Absorpsi Kimia .....  | 12   |
| 2.1.2.1 Absorpsi Fisis.....   | 12   |
| 2.1.2.3 Adsorpsi Pada Permukaan Padat.....                              | 13   |
| 2.1.2.4 Pemisahan Membran.....  | 13   |
| 2.1.2.5 Metode Cryogenic .....  | 14   |
| 2.1.2.6 Konversi Kimia .....  | 14   |
| 2.1.2.7 Biofiltrasi .....   | 15   |
| 2.1.3 Pelarut yang Digunakan untuk Penyerapan gas CO <sub>2</sub> ..... | 15   |
| 2.1.4 Kolom Bahan Isian .....   | 19   |
| 2.1.5 Kondisi Operasi Absorpsi CO <sub>2</sub> di Industri.....         | 20   |



|  |    |
|--|----|
| 2.2 Landasan Teori.....  | 21 |
| 2.2.1 Mekanisme Reaksi .....   | 23 |
| 2.2.2 Mekanisme Transfer Massa .....   | 23 |
| 2.2.3 Model Matematis .....  | 25 |
| 2.3 Hipotesis .....  | 30 |
| BAB III METODOLOGI PENELITIAN.....   | 31 |
| 3.1 Bahan Penelitian .....   | 31 |
| 3.2 Alat Penelitian.....   | 31 |
| 3.3 Prosedur Penelitian .....  | 33 |
| 3.3.1 Variasi Konsentrasi MDEA .....   | 33 |
| 3.3.2 Variasi Laju Alir Gas .....  | 33 |
| 3.3.3 Variasi konsentrasi CO <sub>2</sub> .....                                | 33 |
| 3.4 Variabel Penelitian.....   | 34 |
| 3.5 Analisis Penelitian .....  | 34 |
| BAB IV HASIL DAN PEMBAHASAN .....  | 35 |
| 4.1 Pengaruh Variasi Laju Alir Gas .....                                       | 35 |
| 4.2 Analisis Parameter Hasil Optimasi .....                                    | 45 |
| 4.3 Perbandingan Absorpsi CO <sub>2</sub> pada Penelitian dan di Industri..... | 49 |
| BAB V KESIMPULAN DAN SARAN.....  | 51 |
| 5.1 Kesimpulan .....   | 51 |
| 5.2 Saran .....  | 51 |
| DAFTAR PUSTAKA .....   | 52 |



## **DAFTAR TABEL**

|  |    |
|--|----|
| Tabel 2.1 Komposisi biogas .....   | 8  |
| Tabel 2.2 Nilai kesetaraan berbagai jenis energi dibandingkan dengan biogas  | 9  |
| Tabel 2.3 Efek komponen pengotor di dalam biogas .....   | 10 |
| Tabel 2.4 Pelarut yang digunakan dalam absorpsi gas CO <sub>2</sub> .....  | 15 |
| Tabel 2.5 Kondisi operasi kolom absorpsi dan absorber yang digunakan<br>pada beberapa industri .....                                 | 19 |
| Tabel 4.1 Konsentrasi gas CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan<br>konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 40% ..... | 39 |
| Tabel 4.2 Konsentrasi gas CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan<br>konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 70% ..... | 40 |
| Tabel 4.3 Nilai SSE dari hasil <i>fitting</i> data .....   | 41 |
| Tabel 4.4 Parameter hasil optimasi untuk variasi laju alir gas pada konsentrasi CO <sub>2</sub><br>40% .....                         | 45 |
| Tabel 4.5 Parameter hasil optimasi untuk variasi laju alir gas pada konsentrasi CO <sub>2</sub><br>70% .....                         | 45 |
| Tabel 4.6 Nilai bilangan Hatta .....   | 48 |



## **DAFTAR GAMBAR**

|  |    |
|--|----|
| Gambar 1.1 Konsumsi energi di Indonesia tahun 2004 – 2014 .....  | 1  |
| Gambar 1.2 Pasokan energi berdasarkan jenis energi tahun 2011 – 2050 .....   | 2  |
| Gambar 2.1 Rumus struktur MEA .....  | 17 |
| Gambar 2.2 Rumus struktur DEA .....  | 17 |
| Gambar 2.3 Rumus struktur MDEA .....   | 17 |
| Gambar 2.4 <i>Two film theory</i> .....  | 21 |
| Gambar 2.5 Skema kolom absorpsi .....  | 24 |
| Gambar 2.6 Algoritma pemrograman .....   | 29 |
| Gambar 3.1 Rangkaian alat absorpsi gas CO <sub>2</sub> .....   | 32 |
| Gambar 4.1 Konsentrasi CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan larutan MDEA 20 % berat untuk konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 40 % .....    | 37 |
| Gambar 4.2 Konsentrasi CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan larutan MDEA 35,31 % berat untuk konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 40 % ..... | 37 |
| Gambar 4.3 Konsentrasi CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan larutan MDEA 20 % berat untuk konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 70 % .....    | 38 |
| Gambar 4.4 Konsentrasi CO <sub>2</sub> keluar pada laju alir absorben 0,15 LPM dan larutan MDEA 35,31 % berat untuk konsentrasi CO <sub>2</sub> masuk 70 % ..... | 38 |



Gambar 4.5 Hasil pemodelan matematis untuk konsentrasi CO<sub>2</sub> 40%, larutan  
MDEA 20% dan laju alir gas (a) 1 LPM, (b) 1,5 LPM, dan (c) 1,8  
LPM ..... 40

Gambar 4.6 Hasil pemodelan matematis untuk konsentrasi CO<sub>2</sub> 40 %, larutan  
MDEA 35,31%, dan laju alir gas (a) 1 LPM, (b) 1,5 LPM, dan (c) 1,8  
LPM ..... 42

Gambar 4.7 Hasil pemodelan matematis untuk konsentrasi CO<sub>2</sub> 70%, larutan  
MDEA 20%, dan laju alir gas (a) 1 LPM, (b) 1,5 LPM, dan (c) 1,8  
LPM ..... 44

Gambar 4.8 Hasil pemodelan matematis untuk konsentrasi CO<sub>2</sub> 70%, larutan  
MDEA 35,31%, dan laju air gas (a) 1 LPM, (b) 1,5 LPM, dan (c) 1,8  
LPM ..... 46



## DAFTAR LAMBANG

- C<sub>AG</sub> : Konsentrasi CO<sub>2</sub> di fase gas, mol/L
- C<sub>Ai</sub> : Konsentrasi CO<sub>2</sub> di interface, mol/L
- C<sub>AL</sub> : Konsentrasi CO<sub>2</sub> di fase cair, mol/L
- C<sub>B0</sub> : Konsentrasi larutan MDEA, mol/L
- C<sub>BL</sub> : Konsentrasi MDEA di fase cair, mol/L
- D<sub>A</sub> : Koefisien difusi CO<sub>2</sub> pada larutan MDEA, m<sup>2</sup>/menit
- D<sub>CO<sub>2</sub></sub> : Koefisien difusi CO<sub>2</sub> pada larutan MDEA, m<sup>2</sup>/menit
- D<sub>CO<sub>2</sub>,ω</sub> : Koefisien difusi CO<sub>2</sub> pada air, m<sup>2</sup>/menit
- D<sub>N<sub>2</sub>O</sub> : Koefisien difusi N<sub>2</sub>O pada larutan MDEA, m<sup>2</sup>/menit
- D<sub>N<sub>2</sub>O,ω</sub> : Koefisien difusi N<sub>2</sub>O pada air, m<sup>2</sup>/menit
- ε<sub>G</sub> : Porositas gas, (volume/volume)
- ε<sub>L</sub> : Porositas cairan, (volume/volume)
- G : Kecepatan volum gas, L/min
- H : Konstanta Henry, atm.L/mol
- Ha : Hatta *number*
- k<sub>2</sub> : Konstanta laju reaksi overall, L/(mol.min)
- k<sub>Ga</sub> : Koefisien transfer massa volumetris CO<sub>2</sub> pada fase gas, mol/(min.atm.L)
- k<sub>La</sub> : Koefisien transfer massa volumetris CO<sub>2</sub> pada fase cair, 1/min
- K<sub>Ga</sub> : Koefisien transfer massa overall volumetris CO<sub>2</sub> di fase gas, mol/(min.atm.L)
- L : Kecepatan volum cairan, L/min



UNIVERSITAS  
GADJAH MADA

**ABSORPSI CO<sub>2</sub> PADA BIOGAS DENGAN LARUTAN METHYLDIETHANOLAMINE (MDEA)  
MENGGUNAKAN KOLOM BAHAN ISIAN**  
SARI SEKAR NINGRUM, Dr. Ir. Aswati Mindaryani, M.Sc.; Muslikhin Hidayat, ST., MT., Ph.D.

Universitas Gadjah Mada, 2017 | Diunduh dari <http://etd.repository.ugm.ac.id/>

n : Mol, gram/(gram/mol)

N<sub>A</sub> : Kecepatan transfer massa CO<sub>2</sub> volumetris, mol/(L.min)

P<sub>A</sub> : Tekanan parsial CO<sub>2</sub> di fase gas, atm

P<sub>AI</sub> : Tekanan parsial CO<sub>2</sub> di interface, atm

R : Konstanta gas ideal, L atm/(mol.K)

r<sub>A</sub> : Laju reaksi CO<sub>2</sub> di dalam larutan, mol/(L.min)

S : Luas permukaan perpindahan massa, m<sup>2</sup>

T : Suhu gas, K

t : Waktu, min

V : Volume, L

z : Tinggi kolom, m

$\mu_B$  : Viskositas larutan MDEA, Pa.s

$\mu_w$  : Viskositas aquadest, Pa.s

$\gamma$  : Konstanta yang didefinisikan pada persamaan (43) = 0,8