

## รายการอ้างอิง

### ภาษาไทย

- ธีระ เกรอต. วิศวกรรมน้ำเสีย : การบำบัดทางชีวภาพ. พิมพ์ครั้งที่ 1. กรุงเทพมหานคร : สำนักพิมพ์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2539.
- พนจิตร ธนสิน. การกำจัดสังกะสีและนิกเกิลในน้ำเสียสังเคราะห์ด้วยตัวกลางทรายเคลือบออกไซด์ของเหล็กและแมงกานีส วิทยานิพนธ์ปริญญาโทบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะ วิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2539.
- พีรพล เตชะวชิระและบัญชา ทิมสุวรรณ.การปรับปรุงคุณภาพน้ำที่ผ่านการบำบัดจากระบบถังปฏิกรณ์ชีวเคมีแบบที่ใช้เมมเบรน และแบบที่ละเท โดยใช้ทรายเคลือบเหล็กออกไซด์ โครงการ วิศวกรรมปริญญาบัณฑิต, 2542.
- มันสิน ตันตุลเวศม์. วิศวกรรมการประปาเล่ม 2. พิมพ์ครั้งที่ 2. กรุงเทพมหานคร : สำนักพิมพ์จุฬาลงกรณ์ มหาวิทยาลัย, 2539.
- สุรพล สายพานิช. ความรู้พื้นฐานการจัดการน้ำเสียและระบบบำบัดน้ำเสียทั่วไป. ฝ่ายการศึกษาต่อเนื่อง จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2538
- อัมพวัน พงศ์สิทธิศักดิ์. ความคุ้มค่าทางเศรษฐศาสตร์ของการบำบัดน้ำเสียจากอาคารสูงเพื่อนำกลับมา ใช้ใหม่ด้วยกระบวนการกรองตรง หรือการดูดซับด้วยถ่าน หรือการกรองด้วยแผ่นเยื่อกรอง วิทยานิพนธ์ปริญญาโทบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์ มหาวิทยาลัย, 2539.
- อริยะ เตกษณานนท์. การนำกลับน้ำเสียจากอาคารสูงมาใช้ใหม่โดยระบบถังปฏิกรณ์ชีวภาพที่มีไมโครฟิลเตรชันเมมเบรนแบบจุ่มตัว. วิทยานิพนธ์ปริญญาโทบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2543.

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาษาอังกฤษ

- Applegate, L.E. Membrane Separation Process. Chem.Eng. 91 (1984) : 84-89
- Bailey, R.P., Bennett, T., and Benjamin, M.M. Sorption onto and Recovery of Cr using Iron Oxide-coated sand. Wat. Sci. Tech. 26 (1992) : 1239-1244
- Chaize, S. and Huyard, A. Membrane Bioreactor on Domestic Wastewater Treatment Sludge Production and Modeling Approach. Wat. Sci. Tech. 23 (1991) : 1591-1600
- Chiemchaisri, C. Design Considerations of Membrane Bioreactors in Domestic Wastewater Treatment. Master 's Thesis, Department of Environmental Engineering, Asian Institute of technology,1990.
- Choo, K.-H. and Stensel, H.D . Sequencing batch membrane reactor treatment: nitrogen removal and removal and membrane fouling evaluation. Water.Environ.Res. Vol. 72, No.4 (2000):490-498
- David, G.K., and Marion, L.J. Cation adsorption by Hydrous Metal Oxide and clay. Adsorption of Inorganics at Solid-Liquid Interface : Ann Arbor Science Publisher Inc.,1976.
- Davis, J.A. and Kent, D.B. Surface Complexation Modeling in Aqueous Geochemistry. Mineral-Water Interface Geochemistry. Vol. 23 (1990) : 177-260
- Edwards, M., and Benjamin, M.M. Adsorptive Filtration using Coated Sand : A New Approach for Treatment of Metal-bearing Wastes. J. Wat. Poll. Con. Fed. 61 (1989) : 1523-1533
- Edwards, M., and Benjamin, M.M. Regeneration and Reuse of Iron Hydroxide Adsorbent in Treatment of Metal-bearing Wastes. J. Wat. Poll. Con. Fed. 61 (1989) : 481-490
- Elisabeth Galarneau and Ronald Gehr. Phosphorus Removal from Wastewater : Experimental and Theoretical Support for alternative Mechanism. Water Research. 31(2) (1997): 328-338
- Forstner and Wittman. Metal Concentration in river, Lake and Ocean Water. Metal Pollution in the Aquatic Environment. (1981).
- Forstner and Wittman. Metal Transfer between solid and aqueous phase. Metal Pollution in the Aquatic Environment (1981)
- Kathiravelu, P. Membrane as Air Diffuser and Solid/Liquid Separation in a Bioreactor for Domestic Wastewater Treatment, . Master 's Thesis, Department of Environmental Engineering, Asian Institute of technology,1997.
- Kawashima, M., Tainaka, Y., Koyama, M. and Takamatsu, T. Phosphate Adsorption onto Hydrous Manganese(IV) Oxide in the Presence of Divalent Cations. Water Research. 20(4) (1986) : 471-475

- Khaodhair S. Removal of Chromium, Copper and Arsenic from Contaminated Ground Water Using Iron-Oxide Coated Sand Composite Adsorbents. Ph. D. Dissertation. Department of Civil Engineering, Oregon State University, 1997.
- Kim, Jeong-Hun. Development of High Efficient Nitrification Process By MF-Membrane Bioreactor, Master Thesis, Asian Institute of Technology, 1991.
- Kolega, M., Gorhmann, G. S., Chiew, R.F. and Day, A.W. Disinfection and Clarification of Treated Sewage by Advanced Microfiltration. Wat. Sci. Tech. 23 (1991) : 1609-1618
- Langlais, B., Denis, Ph., Triballeau, S., Faivre, M. and Bourbigot, M.M. Test on Microfiltration as a Tertiary Treatment Downstream of Fixed Bacteria Filtration, Wat. Sci. Tech., 25 (10) (1992) : 219-230.
- LaMotta, E. J. Internal diffusion and reaction in biological film. Envi.Sci.Tech. Vol.10 No.8 (1976):765-769.
- Metcalf and Eddy. Wastewater Engineering: Treatment reuse and Disposal. 3rd ed. New York: McGraw-Hill, 1991.
- Metcalf and Eddy. Wastewater Engineering: Treatment and reuse. 4th ed. New York: McGraw-Hill, 2003.
- Mitsubishi Rayon Co., Ltd. Wastewater Treatment Equipment with Tank-Submerged Type Filter Unit Composed of Hollow Fiber Membrane, Membrane Product Department, 1998.
- Muller, J. A., Boyle, W.C., Lightfoot, E.N. Oxygen Diffusion through a pure culture floc of *Zooglea ramigera*., Proceedings of the 21<sup>th</sup> Purdue Ind. Waste Conf., Purdue University, Lafayette, Ind. (1996):964
- Parker, D.S., et al. Biological Denitrification : Process Manual for Nitrogen Control. U.S. Environmental Protection Agency Technology Transfer, 1975.
- Pliankarom, S. Membrane as Air Diffuser and Solid/Liquid Separator in a Bioreactor for Domestic Wastewater Treatment. Master's Thesis, Department of Environmental Engineering, Asian Institute of Technology, 1995.
- Pochana, K. and Keller, J. Study of factors affecting simultaneous nitrification and denitrification (SND)., Wat.Sci.Tech. Vol. 39 (1999) No. 6: 61-68.
- Pouet, M.F., Grasmick, A., Homer G., Nauleau, F., and Cornier, J.C. Tertiary Treatment of Urban Wastewater by Cross Flow Filtration Membrane, Wat. Sci. Tech. 30 (4) (1994) : 315-322
- Rattanatamskul, C., Chiemchaisri, C. and Yamamoto, K. The Use of Zeolite-iron Column for Residual Removal in the Effluent from a Membrane Process as On-site Small-scale Domestic Wastewater Treatment. Wat Sci Tech. 31(9) (1995) : 145-152

- Rautenbatch, R., and Albercht, R. Membrane Process. Translated by V. Cottrell, Chichester : John Wiley & Sons Ltd., 1989.
- Romicon. Ultrafiltration Handbook. Massachusetts : Romicon, Inc., 1983.
- Seviour, R.J. and Blackall, L.L. The microbiology by activated sludge.: Kluwer Academic Publishers, 1999.
- Sopajaree, K. Domestic Wastewater Treatment using Membrane Bioreactor. Master 's Thesis, Department of Environmental Engineering, Asian Institute of technology, 1989.
- Sternstrom, M.K. and S. S. Song. Effect of Oxygen Transport Limitation on Nitrification in the Activated Sludge Process. , Res. J. Wat. Poll. Con. Fed. 38 (1975) : 231-238
- Stumm, W. and Morgan, J. Aquatic Chemistry. New York: John Wiley & Sons, 1970.
- Stumm, W. and Morgan, J. Aquatic Chemistry: Chemical Equilibria and Rates in Natural Water. 3 rd ed. New York: John Wiley & Sons, 1995.
- Talat, M., Application of Direct Membrane Separation to activated Sludge Process. Master 's Thesis, Department of Environmental Engineering, Asian Institute of technology, 1988.
- Ueda, T., Hata, K., Kikuoka, Y., and Seino, O. Effect of Aeration on Suction Pressure in Submerged Membrane Bioreactor. Water Research. 31(3) (1997) : 489-494
- U.S. EPA. Process Design Manual of Nitrogen removal, U.S. Environmental Protection Agency Technology Transfer. (1975)
- Visvanathan, C. Membrane Technology in Water and Wastewater Treatment Process. Unpublished Course lecture Notes. Env. Eng. Program, Asian Institute of technology, 1996.
- WEF. Manual of Practice No.8 and ASCE Manual and Report on Engineering Practice NO.76. Design of Municipal Wastewater Treatment Plant. vol. I, 1992.
- Yamamoto, K., Hiasa, H., Talat, M. and Mutsuo, T. Direct Solid-Liquid Separation using Hollow Fiber Membrane in an Activated Sludge aeration tank. Wat Sci Tech. 21 (1989) : 43-54



ภาคผนวก

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



ภาคผนวก ก

ข้อมูลผลการทดลอง

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย











Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g	
19/03/2545		00585																		
20/03/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00592	21.27	19.5	2.75	32.8	6.94	80	210	556	5932	5128	56 404.1 0.3 0.8 0.6	0.013 0.061 0.07 0.066	0.1640 4.194 1.073 2.6335	99	95	94	10.2	
21/03/2545		00599	21.27																	
22/03/2545		00607	21.27																	
23/03/2545		00615	21.27																	
24/03/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00623	21.27	13.3	3.20	31.8	7.03	95	310	409	5488	4760	40.9 390.3 1.0 1.5 1.3	0.003 0.010 0.021 0.500	1.711 4.891 0.604 2.748	97	93	91	10.5	
25/03/2545		00630	21.27																	
26/03/2545		00638	21.27																	
27/03/2545		00649	21.27																	
28/03/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00657	21.4	7.9	2.80	32.0	6.97	120	270	655	6020	5210	61.1 416.2 0.3 0.6 0.5	0.015 0.073 0.069 0.071	1.544 8.873 1.020 4.9465	99	92	91	11.3	
29/03/2545		00665	21.27																	
30/03/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00672	21.27	8.9	3.50	32.3	7.12	112	378	580	5870	5000	56.7 39.0 0.3 1.0 0.7	0.020 0.050 0.080 0.065	1.460 7.322 1.020 4.171	99	93	92	10.7	

## ผลกาวิเคราะห์ลักษณะน้ำเสีย การทดลองที่ 2

Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g	
2/04/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00696	21.27	15.4	2.5	32.2	7.0	130	405	834	6270	5380	58.8 421.0 0.6 2.0 1.3	0.019 0.016 0.031 0.024	1.436 7.00 2.48 4.74	98	92	90	15.1	
3/04/2545		00708	21.29																	
4/04/2545		00721	21.29																	
5/04/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	00732	21.94	8.74	2.84	31.5	7.06	110	696	1150	6760	5770	45.7 452.0 0.6 1.8 1.2	0.081 0.037 0.022 0.03	1.487 4.322 1.800 3.061	97	93	91	26.6	







Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g
29/05/2545	Inf	01346	19.94	18	3.5	32.1	7.21	110	220	894	9450	8000	76.8	0.005	1.254	98	94	92	12.1
	Reac												688.7						
	effaero									21			1.0	0.020	4.818				
	eff anox									33			2.4	0.110	1.628				
	eff avg			11.6				0.11	0.0	27			1.7	0.065	3.223				
30/05/2545		01358	21.10																
31/05/2545	Inf	01379	21.27	16.2	2.75	32.5	7.23	125	240	1120	9750	8320	100.4	0.005	1.120	98	94	92	11.8
	Reac												710.4						
	effaero									23			1.2	0.073	9.731				
	eff anox									30			2.7	0.071	2.144				
	eff avg			10.9				0.18	0.0	27			2.0	0.072	5.938				

## ผลการวิเคราะห์ลักษณะน้ำเสีย การทดลองที่ 3

Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g
2/06/2545	Inf	01403	21.27	15.5	2.60	32.3	6.92	112	150	378	9133	7820	40.5	0.012	1.26	95	87	83	7.2
	Reac												710.1						
	effaero									8			1.0	0.061	6.54				
	eff anox									8			2.7	0.08	3.583				
	eff avg			10				0.00	1.00	8			1.9	0.071	5.062				
3/06/2545	Inf	01416	21.27	13.1	2.80	32.2	7.09	100	233	634	8067	6867	60.5	0.01	1.538	96	83	82	10.5
	Reac												610.2						
	effaero									19			1.8	0.039	10.296				
	eff anox									23			2.7	0.07	7.348				
	eff avg			12.7				0.10	3.00	21			2.3	0.055	8.822				
4/06/2545	Inf	01428	21.27	12.2	3.00	32.5	6.9	98	288	758	8033	6867	66.8	0.008	1.350	97	85	82	13.2
	Reac												608.7						
	effaero									15			1.8	0.035	10.854				
	eff anox									18			2.2	0.123	8.971				
	eff avg			9				0.18	0.00	16.5			2.0	0.079	9.9125				
Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g
6/06/2545	Inf	01439	21.27	21	3.07	33.1	7.09	90	300	623	7700	6567	65	0.01	1.415	97	82	80	11.5
	Reac												662.2						
	effaero									19			2.4	0.011	11.375				
	eff anox									27			1.8	0.085	10.642				
	eff avg			5.8				0.20	0.00	23			2.1	0.048	11.009				
7/06/2545		01450	23.93																
8/06/2545		01461	23.93																
9/06/2545		01472	23.93																
10/06/2545	Inf	01483	23.93	12.8	2.86	32.8	7.12	90	146	864	7800	7000	60	0.005	1.522	99	83	85	19.1
	Reac												723.4						
	effaero									26			0	0.035	11.024				
	eff anox									36			1	0.161	6.755				
	eff avg			9.1				0.28	0.00	31			0.5	0.098	8.8895				
11/06/2545		01494	23.93																
12/06/2545	Inf	01505	23.93	11.7	2.80	32.1	7.25	75	178	388	8800	7500	39.1	0.005	1.735	94	88	83	11.6
	Reac												712.8						
	effaero									11			1.8	0.016	7.038				
	eff anox									21			2.8	0.062	1.935				
	eff avg			8.4				0.38	0.00	16			2.3	0.039	4.4865				













Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g
22/09/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02623	25.26	12.1	3.0	30.6	6.93	90	110	492	5890	5174	45.8 400.5	0.010 0.9	1.540 8.159	98	90	88	11.3
23/09/2545		02634	25.26	5.8				0.1	0.35	15			1.1 1.0	0.001 0.011	1.270 4.715				
24/09/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02645	25.26	10.4	3.0	29.6	7.01	98	210	478	6140	5400	43.9 420.4	0.019 0.9	0.616 4.475	98	95	92	11.4
25/09/2545		02656	25.26	4.6				0.12	0.0	16			1.2 1.1	0.022 0.012	1.144 2.8095				
26/09/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02667	25.26	8.4	3.1	30.2	7.07	110	215	360	5980	5180	33.4 410.2	0.01 0.5	0.891 5.441	97	90	87	11.3
27/09/2545		02678	25.26	4.1				0.0	0.0	15			1.8 1.2	0.035 0.019	1.120 3.2805				
28/09/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02689	25.26	10.5	3.15	29.9	7.16	102	224	410	6250	5410	38.7 416.7	0.009 0.6	0.564 5.962	97	91	88	11.7
29/09/2545		02700	25.20	5.2				0.0	0.0	16			2.0 1.3	0.02 0.013	1.056 3.509				
30/09/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02711	25.26	11.4	3.2	29.5	7.1	110	270	475	5980	5230	46 402.9	0.016 1	1.242 7.940	97	90	87	11
1/10/2545		02723	25.26	5.4				0.0	0.0	12			1.8 1.4	0.041 0.026	1.044 4.492				
2/10/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02734	25.26	10.1	3.0	29.7	7.12	112	260	580	6010	5260	56.1 420.0	0.02 0.9	1.1410 10.163	97	90	87	11.3
3/10/2545		02745	25.26	5.0				0.0	0.0	15			2.3 1.6	0.05 0.028	1.113 5.638				
4/10/2545		02756	25.26																
5/10/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02767	25.26	10.3	3.1	29.5	7.07	98	310	610	5700	4920	58.3 412.5	0.011 1.1	1.42 9.662	97	90	88	11.2
6/10/2545		02778	25.92	5.0				0.0	0.0	16.5			2.0 1.6	0.020 0.500	2.102 5.882				
7/10/2545	Inf Reac effaero eff anox eff avg	02789	25.92	11.8	3.12	29.8	7.13	100	210	760	6120	5250	70.1 426.2	0.008 1.0	1.264 11.246	98	91	89	12.0
8/10/2545		02801	25.90	5.2				0.0	0.0	16			2.3 1.7	0.014 0.010	1.447 6.3465				

Date	Sample point	Power KW.hr.	Press. Kpa	TP mg/l	DO mg/l	Temp. °C	pH	Turb NTU	SS mg/l	COD mg/l	MLSS mg/l	MLVSS mg/l	TKN mg/l	NO <sub>2</sub> N mg/l	NO <sub>3</sub> N mg/l	%Nitri	%Deni	%TN	COD/N2g	
9/10/2545	Inf	02812	25.92	10.1	3.1	29.9	7.18	105	224	922	5980	5160	77.5	0.017	1.319	98	92	90	12.8	
	Reac												411.6							
	effaero									5			1.2	0.001	10.096					
	eff anox									14			2.2	0.016	1.678					
	eff avg			4.6				0.0	0.0	10			1.7	0.009	5.887					



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ผลวิเคราะห์น้ำทิ้งตลอดรอบการทำงานการทดลองที่ 1-3

การทดลองที่ 1

Min	0	10	30	55	90	120	140	170	190	230
TKN	5.1	4.8	4.3	2.3	1.6	2.4	3.9	4.5	5.4	5.7
NO3	6.9	7.4	10.3	10.8	12.1	11.4	10.4	7.2	6.5	6.3
NO2	0.06	0.06	0.06	0.05	0.06	0.05	0.12	0.1	0.07	0.06
COD	23	23	20	20	18	21	22	21	20	24

การทดลองที่ 2

Min	0	10	30	50	80	110	150	180	210	240	270	295
TKN	2.1	2	1.6	1.5	1.4	1.2	0.8	1	1.3	1.6	1.8	2.2
NO3	1.7	1.5	1.9	3.4	5.1	6.2	7.1	5.9	3.2	2.1	1.6	1.7
NO2	0.07	0.06	0.07	0.05	0.05	0.08	0.1	0.07	0.07	0.06	0.07	0.07
COD	23	25	25	25	20	20	22	24	26	23	20	22

การทดลองที่ 3

Min	0	10	30	55	90	120	140	170	190	230
TKN	5.2	4.6	4.1	2.1	1.4	2.2	3.7	4.6	5.3	5.5
NO3	7.1	7.4	10.3	10.6	11.8	11.0	9.9	6.8	6.1	6.0
NO2	0.06	0.05	0.06	0.04	0.05	0.04	0.11	0.10	0.08	0.06
COD	13	13	10	10	9	11	12	11	10	14

## ค่าความเข้มข้นของฟอสฟอรัสที่อัตราการกรอง

0.39 ลบ.ม./ตร.ม.-ชม.

Date	น้ำเข้า	C1	C2
9/9/2002	4.80	0.02	0.00
10/9/2002	4.95	0.03	0.00
11/9/2002	5.59	0.20	0.01
12/9/2002	5.21	0.40	0.01
13/9/2002	4.20	1.10	0.10
14/9/2002	4.54	1.80	0.25
15/9/2002	4.67	2.12	0.38
16/9/2002	4.40	2.20	0.44
17/9/2002	4.56	2.90	0.49
18/9/2002	3.80	2.54	0.52
19/9/2002	5.28	3.75	0.92
20/9/2002	4.66	3.12	0.91
21/9/2002	5.20	3.50	1.00
22/9/2002	4.45	3.20	0.90
23/9/2002	5.76	4.80	1.20
24/9/2002	6.00	5.30	1.60
25/9/2002	4.95	4.50	1.40
26/9/2002	4.81	4.40	1.50
27/9/2002	5.40	4.99	1.80
28/9/2002	5.27	4.88	1.50
29/9/2002	6.16	5.71	2.40
30/9/2002	5.93	5.52	2.60
1/10/2002	4.15	3.90	1.20
2/10/2002	4.15	3.90	1.80
3/10/2002	6.80	6.74	3.20
4/10/2002	5.78	5.78	2.80
5/10/2002	4.16	4.21	2.10
6/10/2002	2.50	3.10	1.60

หมายเหตุ : C2 น้ำออกจากคอลัมน์ที่ 1

C1 น้ำออกจากคอลัมน์ที่ 2

## ค่าความเข้มข้นของฟอสฟอรัสที่อัตราการกรอง

0.58 ลบ.ม./ตร.ม.-ชม.

Date	น้ำเข้า	C1	C2
7/10/2002	5.85	1.26	0.51
8/10/2002	4.65	1.31	0.87
9/10/2002	6.15	1.97	1.04
10/10/2002	7.33	2.41	1.13
11/10/2002	5.00	1.88	0.81
12/10/2002	4.58	1.92	0.88
13/10/2002	6.61	3.11	1.37
14/10/2002	6.65	3.47	1.67
15/10/2002	5.64	3.24	1.38
16/10/2002	5.15	3.46	1.47
17/10/2002	4.38	3.27	1.32
18/10/2002	5.29	4.51	1.86
19/10/2002	4.60	4.11	2.45
20/10/2002	5.55	5.32	2.51
21/10/2002	5.21	5.20	2.56
22/10/2002	5.34	5.38	2.61
23/10/2002	4.54	4.62	2.27
24/10/2002	5.08	5.10	2.78
25/10/2002	5.00	4.99	2.88
26/10/2002	3.59	3.52	2.92
27/10/2002	4.04	3.99	3.05
28/10/2002	4.05	4.10	3.22
29/10/2002	4.81	4.90	3.64
30/10/2002	5.21	5.31	3.77
31/10/2002	5.43	5.50	4.35
1/11/2002	6.86	6.90	5.44
2/11/2002	6.12	6.20	4.97
3/11/2002	4.76	5.30	5.02
4/11/2002	4.00	4.90	4.22

หมายเหตุ : C2 น้ำออกจากคอลัมน์ที่ 1

C1 น้ำออกจากคอลัมน์ที่ 2





ภาคผนวก ข

ผลการวิเคราะห์ขนาดอนุภาค (Particle Size Analysis)

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

# Result Analysis Report

120

**Sample Name:**  
AS3

**SOP Name:**  
tul

**Measured:**  
Wednesday, December 04, 2002 2:33:53 PM

**Sample Source & type:**

**Measured by:**  
Default

**Analysed:**  
Wednesday, December 04, 2002 2:33:54 PM

**Sample bulk lot ref:**

**Result Source:**  
Measurement

**Particle Name:**  
Default

**Accessory Name:**

**Analysis model:**  
General purpose

**Sensitivity:**  
Enhanced

**Particle RI:**  
1.520

**Absorption:**  
0.1

**Size range:**  
0.020 to 2000.000 um

**Obscuration:**  
13.12 %

**Dispersant Name:**  
Water

**Dispersant RI:**  
1.330

**Weighted Residual:**  
0.423 %

**Result Emulation:**  
Off

**Concentration:**  
0.1159 %Vol

**Span :**  
1.614

**Uniformity:**  
0.495

**Result units:**  
Volume

**Specific Surface Area:**  
0.1 m<sup>2</sup>/g

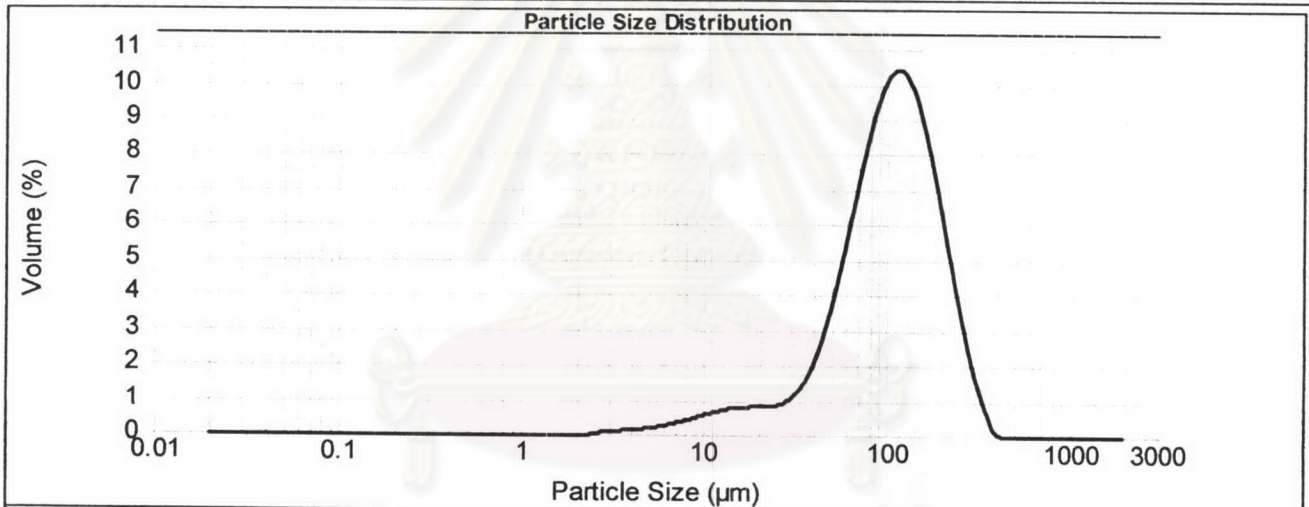
**Surface Weighted Mean D[3,2]:**  
59.887 um

**Vol. Weighted Mean D[4,3]:**  
114.152 um

d(0.1): 38.018 um


d(0.5): 103.510 um

d(0.9): 205.037 um



—AS3, Wednesday, December 04, 2002 2:33:53 PM

Size (µm)	Volume In %	Size (µm)	Volume In %	Size (µm)	Volume In %	Size (µm)	Volume In %	Size (µm)	Volume In %	Size (µm)	Volume In %
0.020	0.00	0.142	0.00	1.002	0.00	7.096	0.29	50.238	3.28	355.656	0.11
0.022	0.00	0.159	0.00	1.125	0.00	7.962	0.35	56.368	4.16	399.052	0.00
0.025	0.00	0.178	0.00	1.262	0.00	8.934	0.40	63.246	5.11	447.744	0.00
0.028	0.00	0.200	0.00	1.416	0.00	10.024	0.46	70.963	6.03	502.377	0.00
0.032	0.00	0.224	0.00	1.589	0.00	11.247	0.52	79.621	6.84	563.677	0.00
0.036	0.00	0.252	0.00	1.783	0.00	12.619	0.56	89.337	7.45	632.456	0.00
0.040	0.00	0.283	0.00	2.000	0.00	14.159	0.59	100.237	7.79	709.627	0.00
0.045	0.00	0.317	0.00	2.244	0.00	15.887	0.60	112.468	7.82	796.214	0.00
0.050	0.00	0.356	0.00	2.518	0.04	17.825	0.61	126.191	7.52	893.367	0.00
0.056	0.00	0.399	0.00	2.825	0.07	20.000	0.61	141.589	6.92	1002.374	0.00
0.063	0.00	0.448	0.00	3.170	0.08	22.440	0.63	158.866	6.08	1124.683	0.00
0.071	0.00	0.502	0.00	3.557	0.09	25.179	0.68	178.250	5.07	1261.915	0.00
0.080	0.00	0.564	0.00	3.991	0.11	28.251	0.81	200.000	4.00	1415.892	0.00
0.089	0.00	0.632	0.00	4.477	0.13	31.698	1.03	224.404	2.96	1588.656	0.00
0.100	0.00	0.710	0.00	5.024	0.16	35.566	1.37	251.785	2.01	1782.502	0.00
0.112	0.00	0.796	0.00	5.637	0.20	39.905	1.86	282.508	1.22	2000.000	0.00
0.126	0.00	0.893	0.00	6.325	0.24	44.774	2.49	316.979	0.64		
0.142	0.00	1.002	0.00	7.096	0.29	50.238	3.28	355.656	0.11		



ภาคผนวก ก

ผลการวิเคราะห์ X-Ray fluorescence spectrometer

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

Chulalongkorn University  
[ c:\superq\data\460241b\_.pks ]

Concentrations of sample 460241B						S2				
Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	
1	O	--	SiO2	87.783	CaO	0.05	SrO	<<		
2	Na2O	0.68	P2O5	0.044	TiO2	<<	ZrO2	<<		
3	MgO	<<	SO3	0.048	Fe2O3	1.181	BaO	<<		
4	Al2O3	6.208	K2O	4.006	Rb	<<	H3BO3	F17.72		

Normalised to: 100. %

ผลวิเคราะห์ X-Ray fluorescence spectrometer ทราบเคลือบเหล็กออกไซด์

Chulalongkorn University  
[ c:\superq\data\460241c\_.pks ]

Concentrations of sample 460241C						S3				
Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	
1	O	--	SiO2	86.779	CaO	0.124	SrO	<<		
2	Na2O	0.675	P2O5	0.371	TiO2	<<	ZrO2	<<		
3	MgO	<<	SO3	<<	Fe2O3	2.112	BaO	<<		
4	Al2O3	6.214	K2O	3.725	Rb	<<	H3BO3	F19.8		

Normalised to: 100. %

ผลวิเคราะห์ X-Ray fluorescence spectrometer ทราบเคลือบเหล็กออกไซด์คอลัมน์ที่ 1

Chulalongkorn University  
[ c:\superq\data\460241d\_.pks ]

Concentrations of sample 460241D						S4				
Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	Compound	Conc. (%)	
1	O	--	SiO2	88.208	CaO	0.085	SrO	<<		
2	Na2O	0.651	P2O5	0.134	TiO2	<<	ZrO2	<<		
3	MgO	<<	SO3	<<	Fe2O3	1.226	BaO	<<		
4	Al2O3	5.928	K2O	3.768	Rb	<<	H3BO3	F17.68		

Normalised to: 100. %

ผลวิเคราะห์ X-Ray fluorescence spectrometer ทราบเคลือบเหล็กออกไซด์คอลัมน์ที่ 2



ภาคผนวก ง

การวัดค่าความดันความเร็วในท่อลม

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

### การวัดค่าความดันความเร็วในท่อลม

การวัดค่าความดันความเร็วในระบบท่อลมใช้หน่วยวัดเป็นมิลลิเมตรน้ำ(mm.wg.) แผ่นเสกกลติดบนแผ่นสังกะสีแนบกับท่ออย่างบรรจุน้ำ ยึดติดกับท่อทองแดงทั้งชุด ปรับค่าศูนย์ที่ตำแหน่งน้ำในท่อสมดุลงขณะไม่มีแรงดัน คำนวณอัตราไหลของอากาศจากค่าความดันความเร็วที่อ่านได้จากสมการดังต่อไปนี้

$$\text{จาก } h_s. (\text{mm.wg.}) = 2.54 \times 10 \times (V/4000)^2$$

$$V = (h_s.)^{1/2} \times 793.7$$

และ  $Q (\text{cfm.}) = V(\text{fpm.}) \times A(\text{ft.}^2)$

ดังนั้น  $Q(\text{lpm.}) = [(h_s.)^{1/2} \times 793.7](\text{fpm.}) \times 0.00136(\text{ft}^2) \times 27 (1/\text{ft}^3)$

$$Q(\text{lpm.}) = 29.2 \times (h_s.)^{1/2}$$

โดยที่  $V =$  ความเร็วของอากาศในท่อ(fpm.) ,  $A =$  พื้นที่หน้าตัดของท่อ (ft<sup>2</sup>)

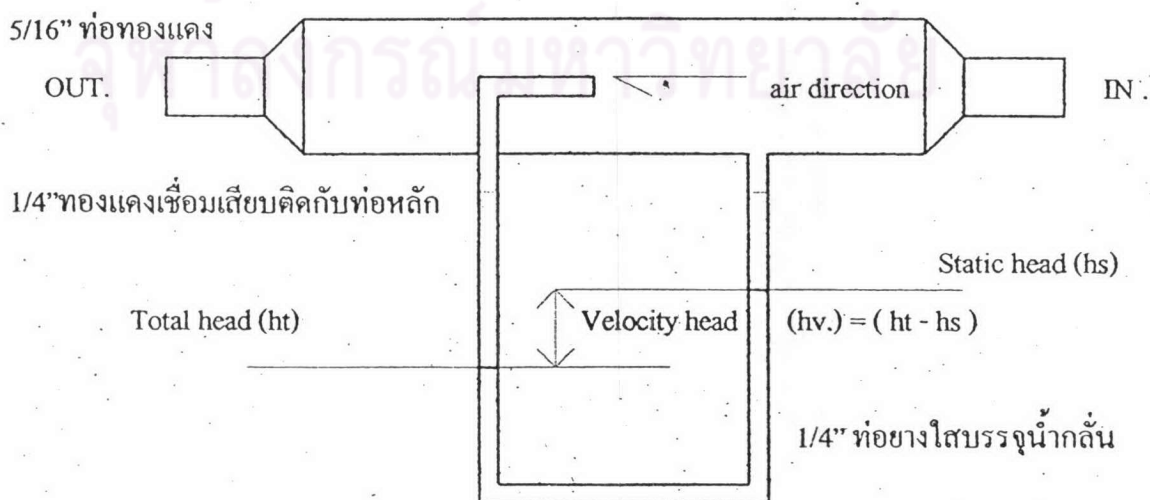
$Q =$  อัตราการไหลของอากาศเข้าสู่ถึงปฏิกรณ์ (lpm.,cpm.)

การปรับตั้งปริมาณอากาศเข้าสู่ระบบทำได้โดยการปรับและลือคค่าความดันที่เรกกูเลเตอร์ (สัมพันธ์กับอัตราไหลของอากาศ)ที่ความดันความเร็ว(mm.wg.)ที่ปีโตว์ทิวป์มีค่าตามที่คำนวณ หลังการปรับตั้งอากาศจะจ่ายเข้าสู่ระบบด้วยอัตราคงที่ตรงเท่ากับความดันในถังลมอัดสูงกว่าความดันลือคที่เรกกูเลเตอร์แต่ละตัว ดังนี้

การเติมอากาศ(aeration) 20 ลิตร/นาที่ ที่ประมาณ 0.5 mm.wg. ความดันลือค 0.11 บาร์

การฉีดพ่นอากาศ(Jet aeration) 75 ลิตร/นาที่ ที่ประมาณ 6.5 mm.wg.ความดันลือค 1.5 บาร์

5/8" ท่อทองแดง



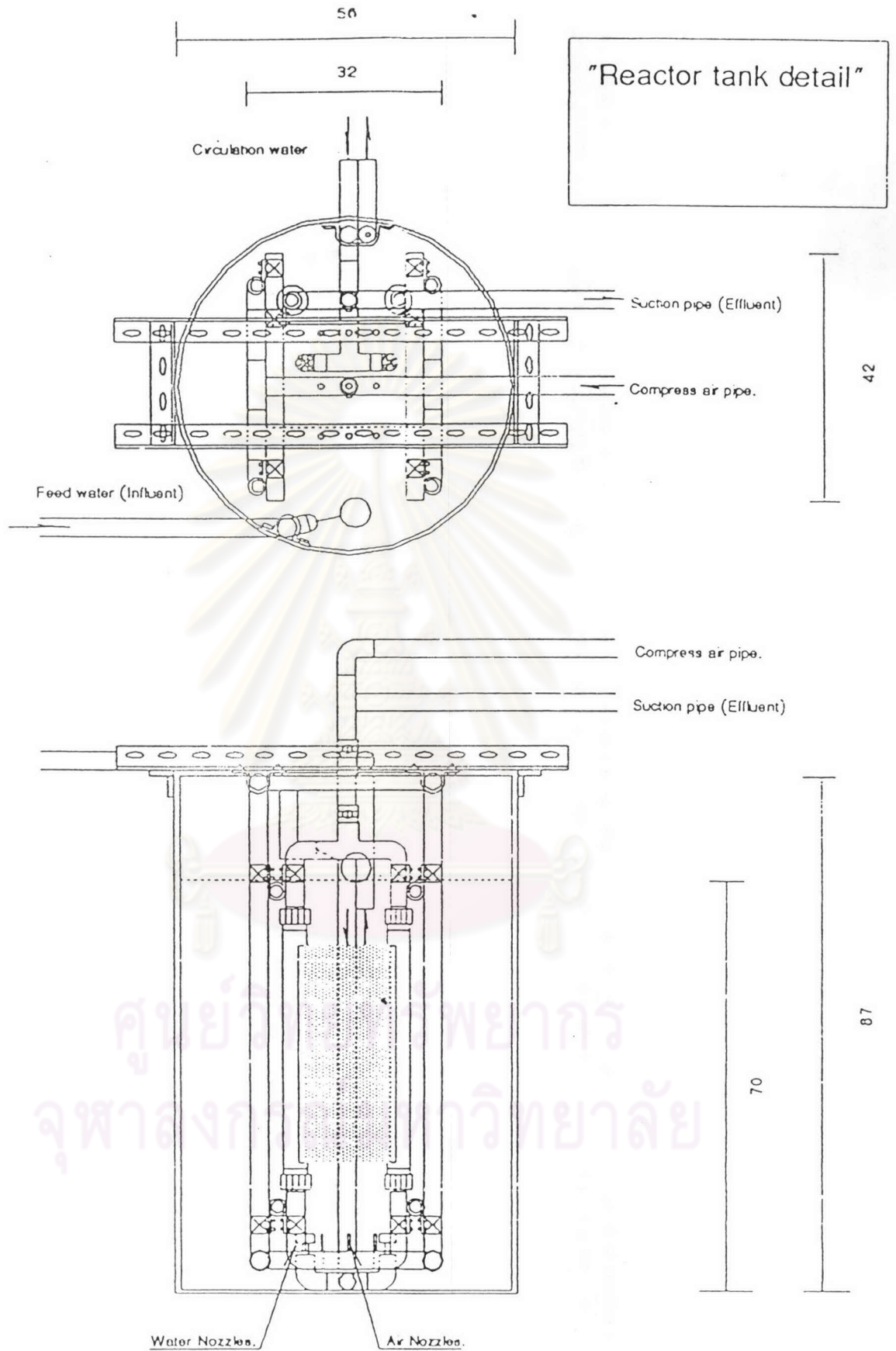
การวัดค่าความดันความเร็ว(hv.)ในระบบท่อลมด้วยปีโตว์ทิวป์อย่างง่าย



ภาคผนวก จ

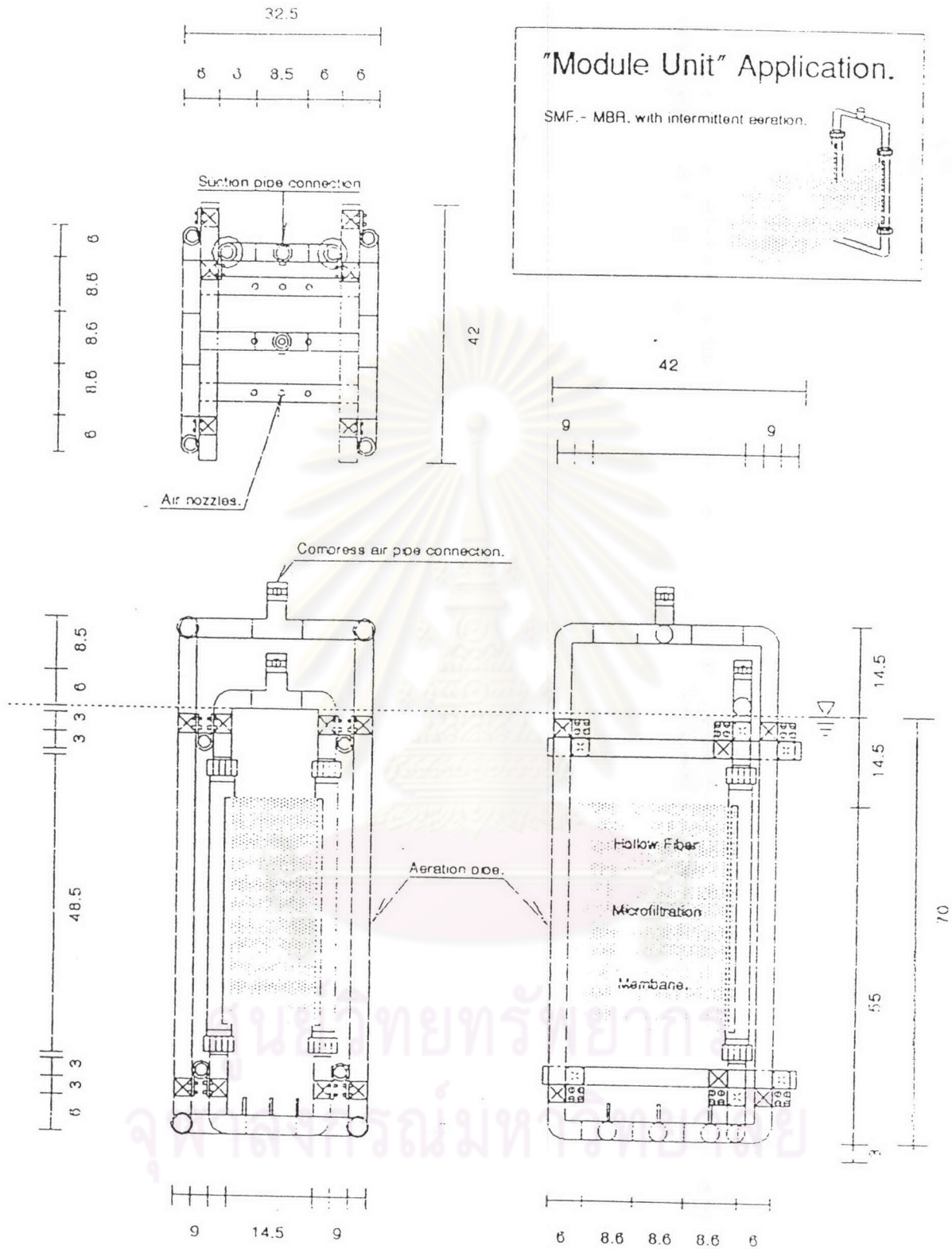
รายละเอียดระบบถังปฏิกรณ์ชีวภาพที่มีไมโครฟิลเตรชันเมมเบรน

ศูนย์วิจัยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



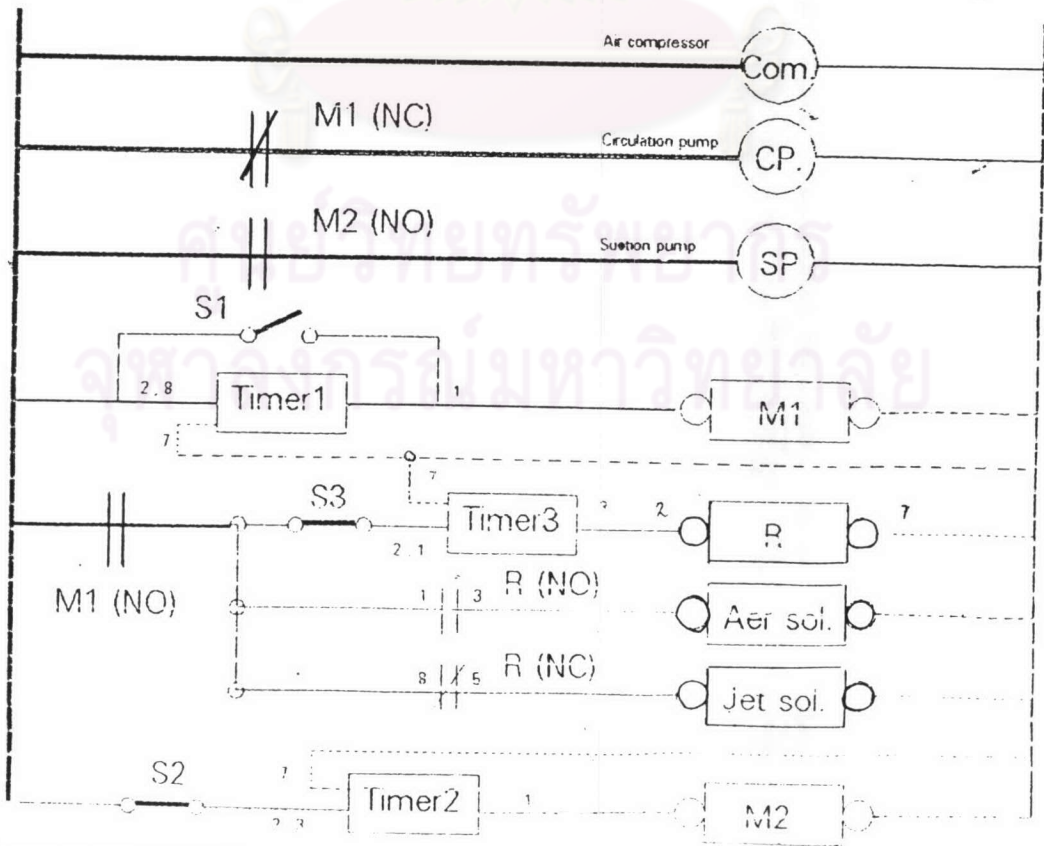
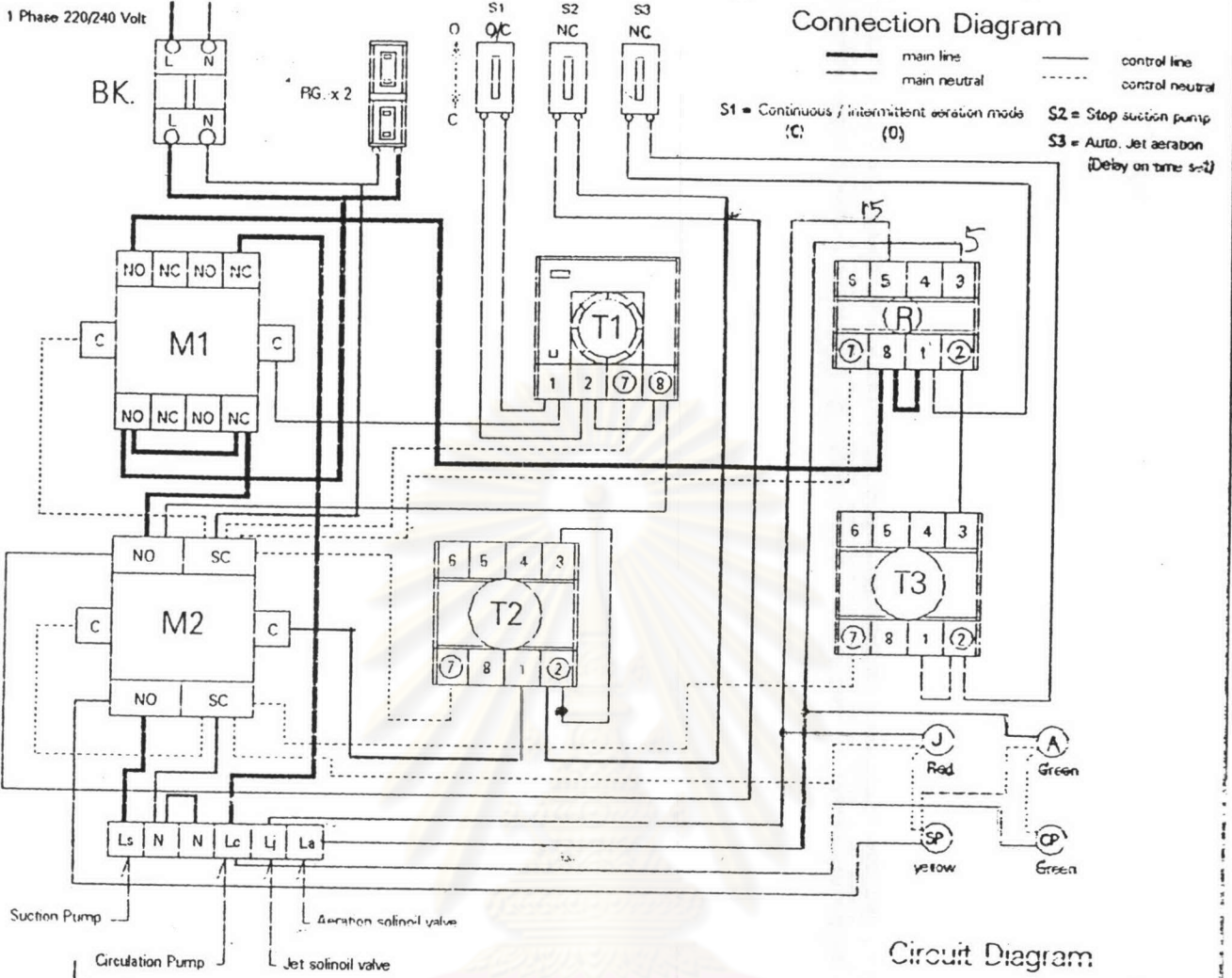
รายละเอียดตั้งปฏิกรณ์ SMBR





ส่วนประกอบของ Module unit

# SMF-MBR. (Intermittent Aeration) Electrical wiring control by T.ARIYA , 1999



N

## ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์

นางสาวปรียานุช แสนโคตร เกิดเมื่อวันที่ 26 มีนาคม 2517 ที่จังหวัดกาฬสินธุ์ สำเร็จการศึกษาปริญญาวิศวกรรมศาสตรบัณฑิต สาขาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม มหาวิทยาลัยขอนแก่น พ.ศ. 2539 และเข้าศึกษาต่อในหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย พ.ศ. 2542



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย