

เอกสารอ้างอิง

ประภิต จันอุไร "ผลของแอโรเตอร์ไหลคดโค้งที่มีต่อการกำจัดเหล็กในระบบ
ทรายกรองเร็ว" วิทยานิพนธ์, ภาควิชาวิศวกรรมสุขาภิบาล,
บัณฑิตวิทยาลัยจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย พ.ศ. 2522

มันสิน คัดพลเวศม์ "การกำจัดเหล็กและแมงกานีส" วิศวกรรมการประปา
เล่ม 2, ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อมคณะวิศวกรรมศาสตร์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย พ.ศ. 2527

Applebaum, S.B., and Bretchen, M.E. "Removal of Iron
and Manganese from Water" Journal AWWA 3
(1961) : 400

Babbitt, H.E., Doland, J.J., and Cleasby, J.L. Water
Supply Engineering. New York : MC Graw-Hill Book
Co., 1962

Bernard Pouey "Membrane Gas/Liquid Contactor" Gas
Absorption Cooperation between the L.C.G.E. -
I.N.S.A., France and Chulalongkorn University,
Thailand.

Brown, R.L. "Aeration Experiments at Memphis, Tenn."
Journal AWWA 44 (April 1952) : 336 - 344

Donalson, W. "Aeration Experiments for Removal of
Carbonic Acid." Engineering News Rec. 90
(May 1923). 874.

Engelbretch, R.S., O'Connor, J.T. and Ghosh, M.

"Iron Removal by Aeration and Filtration"

Water and Sewage Works Journal 114 (April 1967)

Ghosh, M.M., O'Connor, J.T., and Engelbretch, R.S.

"Precipitation of Iron in Aerated Ground Water." Journal of Sanitary Engineering

Division, Proc American Society Civil Engineers.

92 (1966) : 199-213

Ghosh, M.M., O'Connor J.T., and Engelbretch, R.S.

"Removal of Iron from Ground Water by

Filtration." Journal AWWA. (July 1967) : 878- 896

Limrat, S. "An Investigation into the use of tray Aerator

for Iron Removal" Master's thesis No. 224,

Seato Graduate School of Engineering, Bangkok,

1968

Longley, J.M., Engelbrech, R.S., and Margrave, G.E.

"Laboratory and Field Studies on the treatment of Iron bearing Waters." Journal AWWA 54 (1962)

: 731 - 745.

Robinson, Jr., L.R. "Iron and Manganese Precipitation in Low

Alkalinity Ground Waters" Water and Sewage

Works Journal 115 (November 1968) : 514 - 518.

Robinson, Jr., L.R. "How Silica Affects Iron Removal." *Water and Sewage Journal*. (March 1975) : 74 - 77

"Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater",
15 Ed. Amer. Pub. Health Assn., Washington D.C. (1980)

Vitayudom, Veera "Iron Removal from Water Supplies" Master's
Thesis No. 189, Seato Graduate School of
Engineering Bangkok, 1967.

Weston, R.S. "Some Experiences in the Deferrization and
Demanganization of Water" *Journal NEWWA* 28
(December 1914) : 27 - 59

Windsor Sung and James J Morgan "Kinetic and Product of
Ferrous Iron Oxygenation in Aqueous Systems"
Environmental Science & Technology Journal 14,5
(May 1980) : 561 - 568.

Y.Aurette, M.Roustan, H.Roques, "Mise au point et etude de
contacteurs gaz-liquide a membranes" Presented
at Cangees Filtra - 86 October 3, 1986 Paris.

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ก

ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็กที่ความดัน 0.50 บาร์

ตารางที่ ก.1 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 0.25 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	29/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	94	0.26
Q (l/hr)	60.00		0	97	0.12
D.O. (mg/l)	0.20	3.80	3	98	0.08
pH	7.10	7.10	5	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP ('C)	29.00	32.50	15	98	0.08
EFFICIENCY	84.62		20	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		30	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		45	99	0.04
P3 (BAR)	0.50				

DATE	29/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	94	0.26
Q (l/hr)	50.00		0	97	0.12
D.O. (mg/l)	0.20		3	98	0.08
pH	7.00	7.00	5	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP ('C)	29.00	34.00	15	98	0.08
EFFICIENCY	84.62		20	99	0.04
P1 (BAR)	2.90		30	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		45	99	0.04
P3 (BAR)	0.50				

DATE	29/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	94	0.26
Q (l/hr)	40.00		0	97	0.12
D.O. (mg/l)	0.20		3	98	0.08
pH	7.10	7.10	5	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP ('C)	28.00	34.00	15	99	0.04
EFFICIENCY	84.62		20	99	0.04
P1 (BAR)	3.10		30	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		45	99	0.04
P3 (BAR)	0.50				

DATE	29/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	94	0.26
Q (l/hr)	30.00		0	97	0.12
D.O. (mg/l)	0.20		3	98	0.08
pH	7.00	7.00	5	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP ('C)	29.00	36.00	15	99	0.04
EFFICIENCY	84.62		20	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		30	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		45	99	0.04
P3 (BAR)	0.50				

DATE 29/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	94	0.26
D.O. (mg/l)	0.20	5.90	0	97	0.12
pH	7.10	7.10	3	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		5	98	0.08
TEMP ('C)	28.00	36.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	84.62		15	99	0.04
P1 (BAR)	3.10		20	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		30	99	0.04
P3 (BAR)	0.50		45	99	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.2 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 0.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	26/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.00	0	92	0.34
pH	7.10	7.10	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	97	0.12
TEMP (°C)	30.00	34.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	85.19		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.00		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

DATE	31/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20		0	93	0.30
pH	7.00	7.00	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	97	0.12
TEMP (°C)	30.00	35.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	85.19		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.00		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

DATE 31/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	93	0.30
pH	7.10	7.10	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	97	0.12
TEMP (°C)	30.00	35.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	85.19		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

DATE 31/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	0	92	0.34
pH	7.10	7.10	3	93	0.30
AIR (cc/min)	10.00		5	93	0.30
TEMP (°C)	28.00	35.00	10	97	0.12
EFFICIENCY	85.19		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

DATE 26/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	6.50	0	95	0.20
pH	7.00	7.00	3	97	0.12
AIR (cc/min)	10.00		5	98	0.08
TEMP (°C)	29.00	37.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	92.59		15	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		20	99	0.04
P2 (BAR)	0.50		30	99	0.04
P3 (BAR)	0.50		45	99	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.3 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 0.75 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE 25/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	3.70	0	90	0.40
pH	7.00	7.00	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	96	0.14
TEMP (°C)	30.00	34.00	10	96	0.14
EFFICIENCY	81.58		15	96	0.14
P1 (BAR)	3.10		20	96	0.14
P2 (BAR)	0.50		30	96	0.14
P3 (BAR)	0.50		45	96	0.14

DATE 25/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	3.90	0	87	0.52
pH	7.02	7.02	3	94	0.24
AIR (cc/min)	10.00		5	95	0.20
TEMP (°C)	31.00	35.00	10	96	0.14
EFFICIENCY	86.84		15	97	0.10
P1 (BAR)	3.10		20	97	0.10
P2 (BAR)	0.50		30	97	0.10
P3 (BAR)	0.50		45	97	0.10

DATE 25/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	0	88	0.48
pH	7.00	7.00	3	93	0.28
AIR (cc/min)	10.00		5	95	0.20
TEMP ('C)	30.00	36.00	10	96	0.14
EFFICIENCY	86.84		15	97	0.10
P1 (BAR)	3.00		20	97	0.10
P2 (BAR)	0.50		30	97	0.10
P3 (BAR)	0.50		45	97	0.10

DATE 26/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	4.60	0	88	0.52
pH	7.00	7.00	3	90	0.42
AIR (cc/min)	10.00		5	91	0.40
TEMP ('C)	32.20	38.80	10	92	0.34
EFFICIENCY	89.47		15	96	0.16
P1 (BAR)	3.00		20	97	0.12
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

DATE 26/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	93	0.30
pH	7.00	7.00	3	96	0.16
AIR (cc/min)	10.00		5	97	0.12
TEMP ('C)	32.50	39.00	10	98	0.08
EFFICIENCY	89.47		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.4 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 1.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	28/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	77	1.00
Q (l/hr)	60.00				
D.O. (mg/l)	0.20	5.10	0	90	0.38
pH	7.15	7.15	3	91	0.36
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.28
TEMP ('C)	30.00	34.50	10	95	0.16
EFFICIENCY	84.00		15	95	0.16
P1 (BAR)	2.80		20	95	0.16
P2 (BAR)	0.50		30	95	0.16
P3 (BAR)	0.50		45	95	0.16

DATE	28/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	77	1.00
Q (l/hr)	50.00				
D.O. (mg/l)	0.20	5.10	0	89	0.42
pH	7.10	7.05	3	91	0.36
AIR (cc/min)	10.00		5	94	0.22
TEMP ('C)	30.00	35.00	10	95	0.16
EFFICIENCY	88.00		15	96	0.12
P1 (BAR)	2.60		20	96	0.12
P2 (BAR)	0.50		30	96	0.12
P3 (BAR)	0.50		45	96	0.12

DATE 29/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	76	1.04
D.O. (mg/l)	0.20	5.60	0	90	0.38
pH	6.95	6.85	3	91	0.36
AIR (cc/min)	10.00		5	93	0.24
TEMP (°C)	28.00	34.00	10	96	0.12
EFFICIENCY	92.31		15	96	0.12
P1 (BAR)	3.20		20	97	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	97	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	97	0.08

DATE 29/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	77	1.00
D.O. (mg/l)	0.20	6.10	0	89	0.42
pH	7.00	7.00	3	94	0.22
AIR (cc/min)	10.00		5	95	0.16
TEMP (°C)	28.50	36.00	10	97	0.08
EFFICIENCY	96.00		15	98	0.04
P1 (BAR)	3.00		20	98	0.04
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.04
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.04

DATE 29/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	77	1.00
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	86	0.56
pH	7.10	7.10	3	93	0.24
AIR (cc/min)	10.00		5	94	0.22
TEMP (°C)	29.00	37.00	10	97	0.08
EFFICIENCY	96.00		15	98	0.04
P1 (BAR)	3.20		20	98	0.04
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.04
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.5 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 1.25 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	7/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	60.00			72	1.26
D.O. (mg/l)	0.20	5.50	0	83	0.70
pH	7.10	7.10	3	87	0.52
AIR (cc/min)	10.00		5	89	0.44
TEMP (°C)	30.00	33.20	10	92	0.30
EFFICIENCY	79.37		15	92	0.30
P1 (BAR)	2.80		20	92	0.30
P2 (BAR)	0.50		30	93	0.26
P3 (BAR)	0.50		45	93	0.26

DATE	7/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	50.00			71.2	1.30
D.O. (mg/l)	0.20	6.00	0	83	0.70
pH	7.10	7.10	3	87	0.52
AIR (cc/min)	10.00		5	89	0.44
TEMP (°C)	30.00	34.00	10	92	0.30
EFFICIENCY	81.54		15	94	0.24
P1 (BAR)	3.00		20	94	0.24
P2 (BAR)	0.50		30	94	0.24
P3 (BAR)	0.50		45	94	0.24

DATE 11/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	73	1.20
D.O. (mg/l)	0.20	5.80	0	87	0.52
pH	7.10	7.10	3	89	0.46
AIR (cc/min)	10.00		5	91	0.36
TEMP (°C)	28.50	34.00	10	93	0.26
EFFICIENCY	88.33		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.20		20	96.50	0.14
P2 (BAR)	0.50		30	96.50	0.14
P3 (BAR)	0.50		45	96.50	0.14

DATE 11/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	72	1.26
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	86	0.56
pH	7.10	7.05	3	90	0.40
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.30
TEMP (°C)	29.00	36.00	10	94	0.24
EFFICIENCY	93.65		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	96	0.16
P2 (BAR)	0.50		30	97.50	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	97.50	0.08

DATE 11/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	72	1.26
D.O. (mg/l)	0.20	6.50	0	86	0.56
pH	6.95	6.95	3	90	0.40
AIR (cc/min)	10.00		5	93	0.26
TEMP (°C)	29.00	37.00	10	94	0.24
EFFICIENCY	92.24		15	97	0.12
P1 (BAR)	2.90		20	97	0.12
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.06
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.06

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.6 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 1.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	23/9/34		TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	67	1.48
Q (l/hr)	60.00		0	78	0.92
D.O. (mg/l)	0.20	5.50	3	82	0.74
pH	7.00	7.00	5	84	0.64
AIR (cc/min)	10.00		10	85	0.60
TEMP ('C)	28.50	33.50	15	86	0.56
EFFICIENCY	71.62		20	89	0.42
P1 (BAR)	3.20		30	89	0.42
P2 (BAR)	0.50		45	89	0.42
P3 (BAR)	0.50				

DATE	23/9/34		TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	68	1.46
Q (l/hr)	50.00		0	82	0.74
D.O. (mg/l)	0.20	5.70	3	86	0.56
pH	7.10	7.00	5	87	0.52
AIR (cc/min)	10.00		10	88	0.48
TEMP ('C)	28.50	34.00	15	88	0.48
EFFICIENCY	79.45		20	89	0.42
P1 (BAR)	3.00		30	92	0.30
P2 (BAR)	0.50		45	92	0.30
P3 (BAR)	0.50				

DATE 24/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	66.5	1.52
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	82	0.74
pH	7.00	7.00	3	85	0.60
AIR (cc/min)	10.00		5	86	0.56
TEMP (°C)	28.00	34.00	10	91	0.34
EFFICIENCY	84.21		15	92	0.30
P1 (BAR)	3.20		20	93.5	0.26
P2 (BAR)	0.50		30	94	0.24
P3 (BAR)	0.50		45	94	0.24

DATE 24/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	68	1.46
D.O. (mg/l)	0.20	6.60	0	78	0.92
pH	7.10	7.10	3	83	0.70
AIR (cc/min)	10.00		5	88	0.48
TEMP (°C)	28.50	35.00	10	93	0.26
EFFICIENCY	93.15		15	94	0.22
P1 (BAR)	3.00		20	95	0.20
P2 (BAR)	0.50		30	97	0.10
P3 (BAR)	0.50		45	97	0.10

DATE 24/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	68	1.46
D.O. (mg/l)	0.20	7.10	0	78	0.92
pH	7.10	7.05	3	85	0.60
AIR (cc/min)	10.00		5	88	0.48
TEMP ('C)	29.00	35.50	10	94	0.22
EFFICIENCY	95.89		15	98	0.06
P1 (BAR)	2.80		20	98	0.06
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.06
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.06

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.7 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 1.75 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	17/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	69	1.72
D.O. (mg/l)	0.20	4.10	0	71	1.60
pH	6.90	6.90	3	81	0.96
AIR (cc/min)	10.00		5	83	0.84
TEMP ('C)	29.00	32.50	10	87	0.62
EFFICIENCY	69.77		15	89	0.52
P1 (BAR)	3.00		20	89	0.52
P2 (BAR)	0.50		30	89	0.52
P3 (BAR)	0.50		45	89	0.52

DATE	18/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	69.5	1.70
D.O. (mg/l)	0.20	5.50	0	71	1.60
pH	6.95	6.90	3	83	0.84
AIR (cc/min)	10.00		5	86	0.72
TEMP ('C)	30.00	34.20	10	89	0.50
EFFICIENCY	76.47		15	90	0.44
P1 (BAR)	3.00		20	91	0.40
P2 (BAR)	0.50		30	91	0.40
P3 (BAR)	0.50		45	91	0.40

DATE 18/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	69	1.72
D.O. (mg/l)	0.20	4.20	0	80	1.02
pH	6.90	6.90	3	88	0.56
AIR (cc/min)	10.00		5	91	0.40
TEMP ('C)	30.00	35.00	10	92	0.36
EFFICIENCY	81.40		15	93	0.32
P1 (BAR)	2.90		20	93	0.32
P2 (BAR)	0.50		30	93	0.32
P3 (BAR)	0.50		45	93	0.32

DATE 18/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	68	1.76
D.O. (mg/l)	0.20	4.30	0	78	1.16
pH	6.90	6.85	3	87	0.62
AIR (cc/min)	10.00		5	91	0.40
TEMP ('C)	30.00	36.00	10	94	0.26
EFFICIENCY	88.64		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	95	0.20
P2 (BAR)	0.50		30	95	0.20
P3 (BAR)	0.50		45	95	0.20

DATE 20/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	68	1.76
D.O. (mg/l)	0.20	5.90	0	74	1.40
pH	7.05	6.95	3	84	0.80
AIR (cc/min)	10.00		5	93	0.32
TEMP (°C)	28.00	36.20	10	96	0.16
EFFICIENCY	95.45		15	97	0.10
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.50		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.50		45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.8 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ประมาณ 2.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	30/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	60	1.96
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	69	1.44
pH	7.05	7.00	3	74	1.16
AIR (cc/min)	10.00		5	77	1.00
TEMP (°C)	29.00	33.50	10	80	0.84
EFFICIENCY	67.35		15	82	0.78
P1 (BAR)	2.80		20	84	0.68
P2 (BAR)	0.50		30	85	0.64
P3 (BAR)	0.50		45	85	0.64

DATE	30/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	60	1.96
D.O. (mg/l)	0.20	5.30	0	78	0.96
pH	7.05	6.90	3	78	0.96
AIR (cc/min)	10.00		5	80	0.84
TEMP (°C)	29.00	34.00	10	83	0.72
EFFICIENCY	69.39		15	84	0.68
P1 (BAR)	3.20		20	85	0.64
P2 (BAR)	0.50		30	86	0.60
P3 (BAR)	0.50		45	86	0.60

DATE 30/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	61	1.92
D.O. (mg/l)	0.20	5.70	0	71	1.32
pH	7.10	7.00	3	78	0.96
AIR (cc/min)	10.00		5	82	0.78
TEMP ('C)	29.00	35.00	10	85	0.64
EFFICIENCY	76.04		15	87.5	0.52
P1 (BAR)	3.00		20	89	0.46
P2 (BAR)	0.50		30	89	0.46
P3 (BAR)	0.50		45	89	0.46

DATE 1/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	60	1.96
D.O. (mg/l)	0.20	5.80	0	75	1.12
pH	7.00	6.90	3	80	0.84
AIR (cc/min)	10.00		5	85	0.64
TEMP ('C)	29.00	36.00	10	89	0.44
EFFICIENCY	83.67		15	92	0.32
P1 (BAR)	3.20		20	92	0.32
P2 (BAR)	0.50		30	92	0.32
P3 (BAR)	0.50		45	92	0.32

DATE 1/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	61	1.92
D.O. (mg/l)	0.20	5.80	0	73	1.22
pH	7.00	7.00	3	81	0.80
AIR (cc/min)	10.00		5	85	0.64
TEMP ('C)	30.00	37.00	10	90	0.40
EFFICIENCY	89.58		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	95	0.20
P2 (BAR)	0.50		30	95	0.20
P3 (BAR)	0.50		45	95	0.20

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็กที่ความดัน 1.00 บาร์

ตารางที่ ก.9 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 0.25 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	30/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	94	0.26
D.O. (mg/l)	0.20	4.30	0	97	0.12
pH	7.00	7.00	3	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		5	99	0.04
TEMP (°C)	30.80	34.80	10	99	0.04
EFFICIENCY	84.62		15	99	0.04
P1 (BAR)	3.10		20	99	0.04
P2 (BAR)	1.10		30	99	0.04
P3 (BAR)	1.00		45	99	0.04

DATE	30/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	94	0.26
D.O. (mg/l)	0.20		0	98	0.08
pH	7.00	7.00	3	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		5	99	0.04
TEMP (°C)	28.50	33.00	10	99	0.04
EFFICIENCY	84.62		15	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		20	99	0.04
P2 (BAR)	1.10		30	99	0.04
P3 (BAR)	1.00		45	99	0.04

DATE 30/10/34

PARAMETER	INF	EFF
Q (l/hr)	40.00	
D.O. (mg/l)	0.20	
pH	7.00	7.00
AIR (cc/min)	10.00	
TEMP ('C)	29.00	35.00
EFFICIENCY	84.62	
P1 (BAR)	2.90	
P2 (BAR)	1.10	
P3 (BAR)	1.00	

TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Inf(mean)	94	0.26
0	97	0.12
3	98	0.08
5	99	0.04
10	99	0.04
15	99	0.04
20	99	0.04
30	99	0.04
45	99	0.04

DATE 30/10/34

PARAMETER	INF	EFF
Q (l/hr)	30.00	
D.O. (mg/l)	0.20	
pH	7.10	7.10
AIR (cc/min)	10.00	
TEMP ('C)	30.00	36.50
EFFICIENCY	84.62	
P1 (BAR)	3.10	
P2 (BAR)	1.10	
P3 (BAR)	1.00	

TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Inf(mean)	94	0.26
0	98	0.08
3	98	0.08
5	99	0.04
10	99	0.04
15	99	0.04
20	99	0.04
30	99	0.04
45	99	0.04

DATE 30/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	94	0.26
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	98	0.08
pH	7.10	7.10	3	98	0.08
AIR (cc/min)	10.00		5	99	0.04
TEMP ('C)	30.00	38.00	10	99	0.04
EFFICIENCY	84.62		15	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		20	99	0.04
P2 (BAR)	1.00		30	99	0.04
P3 (BAR)	1.00		45	99	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.10 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 0.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	29/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	91	0.40
pH	6.90	6.90	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	96	0.16
TEMP (°C)	28.70	33.00	10	97	0.12
EFFICIENCY	85.19		15	97	0.12
P1 (BAR)	3.10		20	97	0.12
P2 (BAR)	1.00		30	98	0.08
P3 (BAR)	1.00		45	98	0.08

DATE	1/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	5.10	0	90	0.42
pH	7.10	7.10	3	93	0.30
AIR (cc/min)	10.00		5	95	0.20
TEMP (°C)	28.50	34.00	10	97	0.12
EFFICIENCY	85.19		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	1.10		30	98	0.08
P3 (BAR)	1.00		45	98	0.08

DATE 31/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.70	0	92	0.34
pH	7.10	7.10	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	96	0.16
TEMP (°C)	30.00	37.50	10	97	0.12
EFFICIENCY	92.59		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.00		20	99	0.04
P2 (BAR)	1.10		30	99	0.04
P3 (BAR)	1.00		45	99	0.04

DATE 31/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	87.5	0.54
D.O. (mg/l)	0.20		0	93	0.30
pH	7.00	7.00	3	95	0.20
AIR (cc/min)	10.00		5	97	0.12
TEMP (°C)	29.00	35.00	10	97	0.12
EFFICIENCY	92.59		15	98	0.08
P1 (BAR)	2.90		20	99	0.04
P2 (BAR)	1.10		30	99	0.04
P3 (BAR)	1.00		45	99	0.04

DATE 29/10/34

PARAMETER INF EFF

Q (l/hr) 20.00

D.O. (mg/l) 0.20 5.10

pH 7.10 7.10

AIR (cc/min) 10.00

TEMP (°C) 29.20 36.50

EFFICIENCY 92.73

P1 (BAR) 3.10

P2 (BAR) 1.00

P3 (BAR) 1.00

TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Inf(mean)	87	0.55
0	93	0.30
3	95	0.20
5	97	0.12
10	98	0.08
15	98	0.08
20	99	0.04
30	99	0.04
45	99	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.11 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 0.75 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	26/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	83	0.72
Q (l/hr)	60.00		0	92	0.34
D.O. (mg/l)	0.20	5.25	3	96	0.16
pH	7.00	7.00	5	96.5	0.14
AIR (cc/min)	10.00		10	97	0.12
TEMP ('C)	31.80	35.80	15	98	0.08
EFFICIENCY	88.89		20	98	0.08
P1 (BAR)	3.00		30	98	0.08
P2 (BAR)	1.10		45	98	0.08
P3 (BAR)	1.00				

DATE	26/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	83	0.72
Q (l/hr)	50.00		0	90	0.42
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	3	96	0.16
pH	7.00	7.00	5	97	0.12
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP ('C)	31.00	35.20	15	98	0.08
EFFICIENCY	88.89		20	98	0.08
P1 (BAR)	3.10		30	98	0.08
P2 (BAR)	1.10		45	98	0.08
P3 (BAR)	1.00				

DATE 1/11/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	81	0.80
D.O. (mg/l)	0.20	4.30	0	86	0.60
pH	7.10	7.10	3	91	0.40
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.34
TEMP (°C)	29.00	35.80	10	95	0.20
EFFICIENCY	85.00		15	96	0.16
P1 (BAR)	3.00		20	97	0.12
P2 (BAR)	1.10		30	97	0.12
P3 (BAR)	1.00		45	97	0.12

DATE 1/11/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	82	0.76
D.O. (mg/l)	0.20	4.45	0	88	0.52
pH	7.10	7.10	3	91	0.40
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.34
TEMP (°C)	30.20	36.00	10	95	0.20
EFFICIENCY	89.47		15	97	0.12
P1 (BAR)	3.00		20	98	0.08
P2 (BAR)	1.10		30	98	0.08
P3 (BAR)	1.00		45	98	0.08

DATE	26/10/34		TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	83	0.72
Q (l/hr)	20.00		0	92	0.34
D.O. (mg/l)	0.20	5.45	3	96	0.16
pH	7.10	7.10	5	97	0.12
AIR (cc/min)	10.00		10	98	0.08
TEMP (°C)	30.00	37.20	15	99	0.04
EFFICIENCY	94.44		20	99	0.04
P1 (BAR)	3.00		30	99	0.04
P2 (BAR)	1.10		45	99	0.04
P3 (BAR)	1.00				

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.12 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	29/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	76	1.04
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	87	0.50
pH	7.10	7.00	3	90	0.38
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.30
TEMP (°C)	29.00	34.00	10	93	0.24
EFFICIENCY	84.62		15	94	0.22
P1 (BAR)	2.80		20	95	0.16
P2 (BAR)	1.10		30	95	0.16
P3 (BAR)	1.00		45	95	0.16

DATE	29/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	76	1.04
D.O. (mg/l)	0.20	6.30	0	88	0.46
pH	7.00	7.00	3	90	0.38
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.30
TEMP (°C)	29.50	34.00	10	94	0.22
EFFICIENCY	88.46		15	95	0.16
P1 (BAR)	2.80		20	95	0.16
P2 (BAR)	1.10		30	96	0.12
P3 (BAR)	1.00		45	96	0.12

DATE	29/9/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	77	1.00
Q (l/hr)	40.00		0	86	0.56
D.O. (mg/l)	0.20	6.80	3	91	0.36
pH	7.00	7.00	5	93	0.24
AIR (cc/min)	10.00		10	96	0.12
TEMP ('C)	29.00	35.00	15	96	0.12
EFFICIENCY	88.00		20	96	0.12
P1 (BAR)	3.20		30	96	0.12
P2 (BAR)	1.10		45	96	0.12
P3 (BAR)	1.00				

DATE	31/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	77	1.00
Q (l/hr)	30.00		0	84	0.68
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	3	89	0.46
pH	7.10	7.10	5	91	0.40
AIR (cc/min)	10.00		10	93	0.30
TEMP ('C)	30.00	36.50	15	94	0.26
EFFICIENCY	88.00		20	96	0.16
P1 (BAR)	3.00		30	97	0.12
P2 (BAR)	1.10		45	97	0.12
P3 (BAR)	1.00				

DATE 29/9/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	76	1.04
D.O. (mg/l)	0.20	7.20	0	84	0.64
pH	7.10	7.00	3	92	0.30
AIR (cc/min)	10.00		5	95	0.16
TEMP (°C)	29.00	36.00	10	97	0.08
EFFICIENCY	92.31		15	97	0.08
P1 (BAR)	2.80		20	97	0.08
P2 (BAR)	1.10		30	97	0.08
P3 (BAR)	1.00		45	97	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.13 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.25 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	17/10/34		TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	76	1.28
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	84	0.78
pH	7.00	7.00	3	89	0.50
AIR (cc/min)	10.00		5	90	0.44
TEMP (°C)	29.00	33.70	10	93	0.32
EFFICIENCY	79.69		15	93	0.32
P1 (BAR)	3.20		20	93	0.32
P2 (BAR)	1.10		30	94	0.26
P3 (BAR)	1.00		45	94	0.26

DATE	17/10/34		TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	76	1.28
D.O. (mg/l)	0.20	4.80	0	89	0.50
pH	6.90	6.90	3	92	0.36
AIR (cc/min)	10.00		5	93	0.32
TEMP (°C)	29.50	33.70	10	94	0.26
EFFICIENCY	84.38		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	95	0.20
P2 (BAR)	1.10		30	95	0.20
P3 (BAR)	1.00		45	95	0.20

DATE 17/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	76.5	1.24
D.O. (mg/l)	0.20	4.60	0	83	0.84
pH	6.90	6.90	3	90	0.44
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.36
TEMP ('C)	29.00	34.20	10	95	0.20
EFFICIENCY	87.10		15	96	0.16
P1 (BAR)	2.90		20	96	0.16
P2 (BAR)	1.10		30	96	0.16
P3 (BAR)	1.00		45	96	0.16

DATE 17/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	76	1.28
D.O. (mg/l)	0.20	4.70	0	85	0.72
pH	7.00	7.00	3	91	0.40
AIR (cc/min)	10.00		5	94	0.26
TEMP ('C)	29.00	35.00	10	96	0.16
EFFICIENCY	92.19		15	97	0.10
P1 (BAR)	2.90		20	97	0.10
P2 (BAR)	1.10		30	97	0.10
P3 (BAR)	1.00		45	97	0.10

DATE 18/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	75.5	1.30
D.O. (mg/l)	0.20	5.15	0	86	0.66
pH	7.10	7.00	3	93	0.32
AIR (cc/min)	10.00		5	96	0.16
TEMP (°C)	29.00	37.00	10	98	0.06
EFFICIENCY	95.38		15	98	0.06
P1 (BAR)	3.20		20	98	0.06
P2 (BAR)	1.00		30	98	0.06
P3 (BAR)	1.00		45	98	0.06

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.14 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	30/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	67.5	1.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.40	0	71	1.32
pH	7.10	7.00	3	77	1.00
AIR (cc/min)	10.00		5	80	0.86
TEMP ('C)	29.20	33.80	10	84	0.68
EFFICIENCY	74.03		15	88	0.52
P1 (BAR)	3.20		20	90	0.42
P2 (BAR)	1.10		30	91	0.40
P3 (BAR)	1.00		45	91	0.40

DATE	30/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	67.5	1.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	0	76	1.06
pH	7.00	6.90	3	80	0.86
AIR (cc/min)	10.00		5	82	0.78
TEMP ('C)	29.80	34.00	10	86	0.60
EFFICIENCY	80.52		15	90	0.42
P1 (BAR)	3.00		20	92	0.34
P2 (BAR)	1.10		30	93	0.30
P3 (BAR)	1.00		45	93	0.30

DATE 24/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	69.5	1.46
D.O. (mg/l)	0.20	5.80	0	78	0.96
pH	7.10	7.00	3	86.5	0.54
AIR (cc/min)	10.00		5	91	0.36
TEMP ('C)	30.00	35.20	10	93	0.28
EFFICIENCY	86.30		15	94	0.24
P1 (BAR)	3.20		20	94	0.24
P2 (BAR)	1.10		30	95	0.20
P3 (BAR)	1.00		45	95	0.20

DATE 30/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	67.5	1.54
D.O. (mg/l)	0.20	4.40	0	74	1.16
pH	7.00	7.00	3	82	0.76
AIR (cc/min)	10.00		5	84	0.68
TEMP ('C)	29.00	35.00	10	89	0.46
EFFICIENCY	93.51		15	92	0.34
P1 (BAR)	2.80		20	96	0.16
P2 (BAR)	1.10		30	97.5	0.10
P3 (BAR)	1.00		45	97.5	0.10

DATE 31/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ²⁺ (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	68	1.52
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	0	80	0.86
pH	7.10	7.05	3	89	0.46
AIR (cc/min)	10.00		5	90	0.42
TEMP (°C)	31.00	33.50	10	95	0.20
EFFICIENCY	96.05		15	98	0.08
P1 (BAR)	3.20		20	98	0.08
P2 (BAR)	1.10		30	98.5	0.06
P3 (BAR)	1.00		45	98.5	0.06

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.15 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.75 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	20/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	69	1.72
D.O. (mg/l)	0.20	5.00	0	80	1.00
pH	7.05	7.05	3	84	0.78
AIR (cc/min)	10.00		5	87	0.60
TEMP ('C)	29.50	34.00	10	88	0.56
EFFICIENCY	73.26		15	89	0.52
P1 (BAR)	3.00		20	90	0.46
P2 (BAR)	1.10		30	90	0.46
P3 (BAR)	1.00		45	90	0.46

DATE	20/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	64	1.76
D.O. (mg/l)	0.20	4.40	0	75	1.12
pH	7.05	7.05	3	79	0.92
AIR (cc/min)	10.00		5	83	0.72
TEMP ('C)	28.50	33.00	10	86	0.56
EFFICIENCY	79.55		15	88	0.48
P1 (BAR)	3.20		20	90	0.40
P2 (BAR)	1.10		30	91	0.36
P3 (BAR)	1.00		45	91	0.36

DATE 20/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	63	1.80
D.O. (mg/l)	0.20	5.40	0	74	1.18
pH	7.00	7.00	3	80	0.86
AIR (cc/min)	10.00		5	83	0.72
TEMP ('C)	25.00	31.20	10	88	0.48
EFFICIENCY	82.22		15	91	0.36
P1 (BAR)	3.00		20	92	0.32
P2 (BAR)	1.10		30	92	0.32
P3 (BAR)	1.00		45	92	0.32

DATE 20/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	64	1.76
D.O. (mg/l)	0.20	5.50	0	77	1.02
pH	7.00	6.95	3	85	0.62
AIR (cc/min)	10.00		5	88	0.48
TEMP ('C)	26.00	33.00	10	92	0.32
EFFICIENCY	88.64		15	93	0.28
P1 (BAR)	3.10		20	94	0.24
P2 (BAR)	1.10		30	95	0.20
P3 (BAR)	1.00		45	95	0.20

DATE 20/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	63	1.80
D.O. (mg/l)	0.20	6.10	0	74	1.16
pH	7.00	7.00	3	82	0.76
AIR (cc/min)	10.00		5	87	0.52
TEMP (°C)	27.00	33.50	10	91	0.36
EFFICIENCY	95.56		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	97	0.10
P2 (BAR)	1.10		30	98	0.08
P3 (BAR)	1.00		45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.16 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 2.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	6/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	59	2.04
D.O. (mg/l)	0.20	5.80	0	69	1.44
pH	7.00	6.90	3	79	0.92
AIR (cc/min)	10.00		5	82	0.76
TEMP ('C)	29.00	34.00	10	84	0.68
EFFICIENCY	69.61		15	85.5	0.62
P1 (BAR)	3.00		20	85.5	0.62
P2 (BAR)	1.10		30	85.5	0.62
P3 (BAR)	1.00		45	85.5	0.62

DATE	6/10/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF			
Q (l/hr)	50.00		Inf(mean)	61	1.92
D.O. (mg/l)	0.20	6.90	0	69	1.44
pH	7.00	7.00	3	81	0.82
AIR (cc/min)	10.00		5	84	0.68
TEMP ('C)	32.00	36.00	10	86	0.60
EFFICIENCY	73.96		15	87	0.54
P1 (BAR)	2.80		20	88	0.50
P2 (BAR)	1.10		30	88	0.50
P3 (BAR)	1.00		45	88	0.50

DATE 6/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	61	2.00
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	69	1.44
pH	7.00	7.00	3	81	0.86
AIR (cc/min)	10.00		5	85	0.64
TEMP ('C)	30.00	35.00	10	87.5	0.54
EFFICIENCY	81.00		15	90	0.42
P1 (BAR)	3.20		20	91	0.38
P2 (BAR)	1.10		30	91	0.38
P3 (BAR)	1.00		45	91	0.38

DATE 6/10/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	30.00		Inf(mean)	61	1.92
D.O. (mg/l)	0.20	7.30	0	75	1.12
pH	7.00	7.00	3	89	0.44
AIR (cc/min)	10.00		5	92	0.32
TEMP ('C)	32.00	38.00	10	94	0.24
EFFICIENCY	87.50		15	94	0.24
P1 (BAR)	2.80		20	94	0.24
P2 (BAR)	1.10		30	94	0.24
P3 (BAR)	1.00		45	94	0.24

DATE 6/10/34

PARAMETER	INF	EFF
Q (l/hr)	20.00	
D.O. (mg/l)	0.20	6.60
pH	7.00	6.95
AIR (cc/min)	10.00	
TEMP (°C)	29.00	35.00
EFFICIENCY	93.81	
P1 (BAR)	3.00	
P2 (BAR)	1.10	
P3 (BAR)	1.00	

TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Inf(mean)	62	1.94
0	82	0.76
3	83	0.72
5	88	0.05
10	93	0.28
15	96	0.16
20	97	0.12
30	97	0.12
45	97	0.12

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็กที่ความดัน 0.25 บาร์

ตารางที่ ก.17 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	6/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	78	1.00
Q (l/hr)	60.00		0	85	0.64
D.O. (mg/l)	0.20	3.4	3	88	0.52
pH	7.10	7.1	5	91	0.38
AIR (cc/min)	10.00		10	93	0.30
TEMP ('C)	30.00	33.5	15	94	0.26
EFFICIENCY	80.00		20	95	0.20
P1 (BAR)	3.20		30	95	0.20
P2 (BAR)	0.25		45	95	0.20
P3 (BAR)	0.25				

DATE	14/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	79	0.92
Q (l/hr)	40.00		0	84	0.68
D.O. (mg/l)	0.20	4.30	3	87	0.54
pH	7.10	7.10	5	89	0.46
AIR (cc/min)	10.00		10	90	0.40
TEMP ('C)	28.00	33.00	15	92	0.32
EFFICIENCY	91.30		20	93	0.28
P1 (BAR)	2.90		30	95	0.20
P2 (BAR)	0.25		45	98	0.08
P3 (BAR)	0.25				

DATE	14/11/34		TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	78	0.98
Q (l/hr)	20.00		0	85	0.64
D.O. (mg/l)	0.20	4.50	3	87	0.54
pH	7.00	7.00	5	89	0.46
AIR (cc/min)	10.00		10	90	0.40
TEMP ('C)	28.00	35.00	15	93	0.28
EFFICIENCY	91.84		20	95	0.20
P1 (BAR)	2.80		30	98	0.08
P2 (BAR)	0.25		45	98	0.08
P3 (BAR)	0.25				

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.18 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	6/11/34		TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	60.00			68	1.52
D.O. (mg/l)	0.20	3.40	0	74	1.20
pH	7.00	6.90	3	78	1.00
AIR (cc/min)	10.00		5	81	0.84
TEMP (°C)	30.00	33.00	10	83	0.74
EFFICIENCY	72.37		15	84	0.70
P1 (BAR)	3.20		20	87	0.56
P2 (BAR)	0.25		30	89	0.46
P3 (BAR)	0.25		45	90	0.42

DATE	11/11/34		TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	40.00			68.50	1.50
D.O. (mg/l)	0.20	4.20	0	79	0.92
pH	7.10	7.00	3	80	0.88
AIR (cc/min)	10.00		5	80	0.88
TEMP (°C)	29.00	34.00	10	83	0.74
EFFICIENCY	82.67		15	85	0.64
P1 (BAR)	2.80		20	88	0.50
P2 (BAR)	0.25		30	90	0.42
P3 (BAR)	0.25		45	94	0.26

DATE 9/11/34

PARAMETER INF EFF

Q (l/hr) 20.00

D.O. (mg/l) 0.20 4.10

pH 7.10 7.00

AIR (cc/min) 10.00

TEMP (°C) 29.20 37.00

EFFICIENCY 94.52

P1 (BAR) 3.10

P2 (BAR) 0.25

P3 (BAR) 0.25

TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Inf(mean)	69	1.46
0	76.50	1.10
3	79	0.92
5	81	0.84
10	84	0.70
15	87	0.56
20	90	0.42
30	95	0.20
45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.19 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 2.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	8/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	70	2.00
Q (l/hr)	60.00		0	72	1.40
D.O. (mg/l)	0.20	3.40	3	74	1.28
pH	7.10	7.00	5	77	1.20
AIR (cc/min)	10.00		10	77	1.04
TEMP (°C)	30.00	34.20	15	79	1.04
EFFICIENCY	60.00		20	82	0.92
P1 (BAR)	3.00		30	82	0.80
P2 (BAR)	0.25		45	83	0.80
P3 (BAR)	0.25				

DATE	8/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	59	2.08
Q (l/hr)	40.00		0	65	1.68
D.O. (mg/l)	0.20	3.95	3	69	1.46
pH	7.10	7.10	5	70.5	1.38
AIR (cc/min)	10.00		10	79	0.92
TEMP (°C)	30.00	35.00	15	84	0.70
EFFICIENCY	75.00		20	85	0.64
P1 (BAR)	2.90		30	87	0.56
P2 (BAR)	0.25		45	88	0.52
P3 (BAR)	0.25				

DATE 8/11/34

PARAMETER INF EFF

Q (l/hr) 20.00

D.O. (mg/l) 0.20 4.60

pH 7.00 7.00

AIR (cc/min) 10.00

TEMP (°C) 29.20 37.00

EFFICIENCY 88.07

P1 (BAR) 2.80

P2 (BAR) 0.25

P3 (BAR) 0.25

TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Inf(mean)	57.50	2.18
0	65.50	1.66
3	69	1.46
5	74	1.20
10	79.50	0.90
15	84	0.70
20	87.50	0.52
30	90	0.40
45	94	0.26

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็กที่ความดัน 0.75 บาร์

ตารางที่ ก.20 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	12/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	60.00			80	0.90
D.O. (mg/l)	0.20	4.05	0	84	0.70
pH	7.10	7.00	3	89	0.46
AIR (cc/min)	10.00		5	90	0.40
TEMP ('C)	30.50	33.00	10	92	0.34
EFFICIENCY	86.67		15	95	0.22
P1 (BAR)	3.10		20	96	0.18
P2 (BAR)	0.75		30	97	0.12
P3 (BAR)	0.75		40	97	0.12

DATE	14/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)		
Q (l/hr)	40.00			78	0.98
D.O. (mg/l)	0.20	4.90	0	85	0.64
pH	7.10	7.10	3	88	0.50
AIR (cc/min)	10.00		5	89	0.44
TEMP ('C)	28.00	33.20	10	92	0.32
EFFICIENCY	91.84		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.10		20	98	0.08
P2 (BAR)	0.75		30	98	0.08
P3 (BAR)	0.75		45	98	0.08

DATE 14/11/34

PARAMETER INF EFF

Q (l/hr) 20.00

D.O. (mg/l) 0.20 4.80

pH 7.10 7.10

AIR (cc/min) 10.00

TEMP ('C) 28.00 35.00

EFFICIENCY 95.92

P1 (BAR) 3.00

P2 (BAR) 0.75

P3 (BAR) 0.75

TIME (min)	%I	Fe ²⁺ (mg/l)
Inf(mean)	78	0.98
0	84	0.68
3	89	0.46
5	92	0.34
10	95	0.20
15	98	0.08
20	99	0.04
30	99	0.04
45	99	0.04

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.21 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 1.50 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE	12/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf(mean)	68	1.52
Q (l/hr)	60.00		0	76	1.08
D.O. (mg/l)	0.20	4.40	3	81	0.84
pH	7.00	7.00	5	82	0.80
AIR (cc/min)	10.00		10	86	0.60
TEMP ('C)	29.50	33.50	15	87	0.56
EFFICIENCY	75.00		20	89	0.46
P1 (BAR)	3.20		30	91	0.38
P2 (BAR)	0.75		45	91	0.38
P3 (BAR)	0.75				

DATE	7/11/34		TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
PARAMETER	INF	EFF	Inf	69	1.46
Q (l/hr)	40.00		0	79	0.92
D.O. (mg/l)	0.20	5.70	3	80	0.88
pH	7.05	7.00	5	82	0.80
AIR (cc/min)	10.00		10	86	0.60
TEMP ('C)	29.00	34.00	15	90	0.40
EFFICIENCY	86.30		20	92	0.34
P1 (BAR)	3.00		30	95	0.20
P2 (BAR)	0.75		45	95	0.20
P3 (BAR)	0.75				

DATE 11/11/34

PARAMETER INF EFF

Q (l/hr) 20.00

D.O. (mg/l) 0.20 6.20

pH 7.00 7.00

AIR (cc/min) 10.00

TEMP ('C) 29.00 34.00

EFFICIENCY 94.52

P1 (BAR) 2.90

P2 (BAR) 0.75

P3 (BAR) 0.75

TIME (min)	%T	Fe ²⁺ (mg/l)
Inf(mean)	69	1.46
0	76	1.08
3	80	0.88
5	86	0.60
10	90	0.40
15	92	0.34
20	95	0.20
30	98	0.08
45	98	0.08

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ก.22 ผลการทดลองหาประสิทธิภาพในการกำจัดเหล็ก ความเข้มข้นของเหล็กในรูปเฟอร์รัสในน้ำดิบสังเคราะห์ ประมาณ 2.00 มิลลิกรัมต่อลิตร ที่อัตราการสูบน้ำดิบสังเคราะห์ต่างๆ

DATE 8/11/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	60.00		Inf(mean)	59	2.08
D.O. (mg/l)	0.20	5.50	0	68	1.52
pH	7.00	7.00	3	73	1.24
AIR (cc/min)	10.00		5	77	1.04
TEMP (°C)	31.00	33.50	10	80	0.88
EFFICIENCY	64.42		15	81	0.84
P1 (BAR)	3.20		20	82	0.80
P2 (BAR)	0.75		30	83	0.74
P3 (BAR)	0.75		45	83	0.74

DATE 7/11/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%T	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	40.00		Inf(mean)	58.50	2.10
D.O. (mg/l)	0.20	5.70	0	71	1.36
pH	7.00	7.00	3	76	1.08
AIR (cc/min)	10.00		5	81	0.84
TEMP (°C)	30.00	34.00	10	83	0.74
EFFICIENCY	78.10		15	89	0.46
P1 (BAR)	3.20		20	89	0.46
P2 (BAR)	0.75		30	89	0.46
P3 (BAR)	0.75		45	89	0.46

DATE 7/11/34

PARAMETER	INF	EFF	TIME (min)	%I	Fe ⁺² (mg/l)
Q (l/hr)	20.00		Inf(mean)	58	2.12
D.O. (mg/l)	0.20	6.20	0	77	1.28
pH	7.00	7.00	3	79	0.92
AIR (cc/min)	10.00		5	85	0.64
TEMP (°C)	30.00	34.00	10	92	0.34
EFFICIENCY	90.57		15	95	0.20
P1 (BAR)	3.00		20	95	0.20
P2 (BAR)	0.75		30	95	0.20
P3 (BAR)	0.75		45	95	0.20

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ข.

การหาค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน

1. ทฤษฎีพื้นฐานของการถ่ายเทออกซิเจน

ทฤษฎีพื้นฐานของการถ่ายเทออกซิเจน คือ อัตราการถ่ายเทออกซิเจนจากอากาศสู่น้ำจะเป็นปฏิกิริยาโดยตรงกับค่าความขาดแคลนของออกซิเจนที่ละลายอยู่ในน้ำนั้นๆ สามารถเขียนเป็นสมการได้ดังนี้

$$\frac{dc}{dt} = K_{La} (C_s - C_t)$$

$\frac{dc}{dt}$ = อัตราการถ่ายเทออกซิเจน, มิลลิกรัมต่อลิตร-ชั่วโมง

K_{La} = สัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน, ต่อชั่วโมง

C_s = ค่าความอิ่มตัวของออกซิเจนละลายที่อุณหภูมิ, ความดันขณะทำการทดลอง, มิลลิกรัมต่อลิตร-ชั่วโมง

C_t = ความเข้มข้นของออกซิเจนที่เวลา t , มิลลิกรัมต่อลิตร

2. ขั้นตอนในการทำการทดลองหาค่า K_{La} ของถังปฏิกรณ์วนเวียนแนวตั้ง

1. เติมน้ำในถังเก็บน้ำ ปริมาตรของน้ำในถังเก็บเท่ากับ 50 ลิตร เติมอากาศ จนกระทั่งอิ่มตัวด้วยออกซิเจน
2. วัด ดีไอ ของน้ำในถังเก็บ เพื่อเทียบกับค่าดีไอมาตรฐาน
3. ทำให้ ดีไอ เป็น 0 โดยใช้ก๊าซไนโตรเจนบริสุทธิ์เติมลงในน้ำ เพื่อไล่ออกซิเจนที่

ละลายในน้ำ (Air stripping) วัดค่าดีไอ จนได้ใกล้เคียงกับ 0 มิลลิกรัมต่อลิตร จึงหยุดการใส่ก๊าซไนโตรเจน แล้วจึงใช้แผ่นโฟมปิดบนผิวหน้าของน้ำในถังเก็บ เพื่อป้องกันการละลายของออกซิเจนลงสู่ น้ำ

4. เริ่มสูบน้ำเข้าถังวนเวียนแนวตั้งจนเต็ม ทำการควบคุมการทำงานของถังปฏิกรณ์ โดยความดันเท่ากับ 0.50, 1.00 บาร์ อัตราการสูบน้ำเข้าถังปฏิกรณ์วนเวียนเท่ากับ 20, 30, 40, 50 และ 60 ลิตรต่อชั่วโมง อัตราการอัดอากาศเข้าถังปฏิกรณ์เท่ากับ 10 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อนาที ต่อสูบน้ำที่ออกจากถังปฏิกรณ์เข้าสู่ถังเก็บน้ำ คือให้ถังปฏิกรณ์วนเวียนเป็นเครื่องเติมอากาศและถังเก็บเป็นถังที่ต้องการเติมอากาศ

5. วัดค่า ดีไอในถังเก็บน้ำที่เวลา 0, 3, 5, 10, 15, 20, 30 และ 45 นาที ตามลำดับ

3. การวิเคราะห์ค่าสัมประสิทธิ์ของการถ่ายเทออกซิเจน

การวิเคราะห์ค่าสัมประสิทธิ์ของการถ่ายเทออกซิเจน โดยหาค่าความชันของกราฟระหว่างค่าความขาดแคลนออกซิเจน ($C_s - C_t$) กับเวลา ค่า K_{La} สามารถคำนวณได้จากสมการ

$$K_{La} = \frac{(\log D_1 - \log D_2) \cdot 2.303 \times 60}{t_2 - t_1}$$

D_1 และ D_2 = ค่าความขาดแคลนออกซิเจนที่เวลา t_1 และ t_2 ตามลำดับ

t_1 และ t_2 = เวลา, นาที

2.303 = ค่าเปลี่ยน \log_e เป็น \log_{10}

60 = เปลี่ยน หน่วยนาทีเป็นชั่วโมง

4. ผลการวิเคราะห์ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน ของถังปฏิกรณ์วนเวียนแนวตั้ง

ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ที่ความดัน 0.5 และ 1.0 บาร์ และที่อัตราการสูบน้ำคืบเข้าถังปฏิกรณ์ 20, 30, 40, 50 และ 60 ลิตรต่อชั่วโมง แสดงในตารางที่ ข.1 ถึง ข.10 และ รูปที่ ข.1 ถึง ข.10

ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำคืบ 20 ลิตรต่อชั่วโมง จะมีค่าสูงและจะค่อยๆ ลดลงจนต่ำสุดที่อัตราการสูบน้ำคืบ 40 ลิตรต่อชั่วโมง และจะสูงขึ้นตาม

อัตราการสูบน้ำดิบ ดังแสดงในตารางที่ ข.11 และ รูปที่ ข.11 ซึ่งแสดงให้เห็นว่าที่อัตราการสูบน้ำดิบ 20 และ 30 ลิตรต่อชั่วโมง ออกซิเจนในอากาศสามารถละลายในน้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ได้มากและจะลดลงเมื่ออัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 40 ลิตรต่อชั่วโมง แต่เมื่ออัตราการสูบน้ำดิบเพิ่มขึ้นเป็น 50 และ 60 ลิตรต่อชั่วโมง ออกซิเจนในอากาศจะละลายน้ำได้น้อยลง แต่อัตราการสูบน้ำมากทำให้น้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์แล้ว ถูกสูบน้ำเข้าถังปฏิกรณ์อีก เป็นการเติมออกซิเจนเพิ่มขึ้นจึงทำให้สัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนเพิ่มขึ้น ตารางที่ ข.11 และ รูปที่ ข.12 แสดงถึงอัตราการดูดซับออกซิเจน (Absorption) ของน้ำในถังเก็บน้ำ

ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน และอัตราการดูดซับออกซิเจนจะแปรผันโดยตรงต่อความดันในถังปฏิกรณ์ คือที่ความดันสูง ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนและอัตราการดูดซับออกซิเจนจะสูงกว่าที่ความดันต่ำ ดังแสดงในตารางที่ ข.11 รูปที่ ข.11 และ ข.12



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ข.1 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 20 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 0.50 บาร์

Q(l/hr)	20.00	$K_{La} 28^{\circ}\text{C} = 0.42 \text{ hr}^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 165.60 mg/hr
Temp(°C)	28.00	= 2.76 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}\text{C} = 0.35 \text{ hr}^{-1}$
P1	3.00	
P2	0.50	
P3	0.50	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.40	
C_0 (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.81	0.30	7.51	0.88
3	7.81	0.35	7.46	0.87
5	7.81	0.40	7.41	0.87
10	7.81	0.70	7.11	0.85
15	7.81	1.00	6.81	0.83
20	7.81	1.20	6.61	0.82
30	7.81	1.60	6.21	0.79
45	7.81	2.40	5.41	0.73

ตารางที่ ข.2 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 30 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 0.50 บาร์

Q(l/hr)	30.00	K_{La} 28°C = 0.31 hr ⁻¹
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 121.38 mg/hr
Temp('C)	28.00	= 2.02 mg/min
Pressure(BAR)		K_{La} 20°C = 0.26 hr ⁻¹
P1	3.00	
P2	0.50	
P3	0.50	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.40	
C _o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C _s (mg/l)	C _t (mg/l)	(C _s -C _t)	Log(C _s -C _t)
0	7.81	0.30	7.51	0.88
3	7.81	0.35	7.46	0.87
5	7.81	0.40	7.41	0.87
10	7.81	0.50	7.31	0.86
15	7.81	0.70	7.11	0.85
20	7.81	0.95	6.86	0.84
30	7.81	1.30	6.51	0.81
45	7.81	1.82	5.99	0.78

ตารางที่ ข.3 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 40 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 0.50 บาร์

Q(l/hr)	40.00	$K_{La} 28.5^{\circ}C = 0.29hr^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 113.51 mg/hr
Temp($^{\circ}C$)	28.50	= 1.89 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}C = 0.24hr^{-1}$
P1	3.00	
P2	0.50	
P3	0.50	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.50	
C_o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.74	0.25	7.49	0.87
3	7.74	0.30	7.44	0.87
5	7.74	0.35	7.39	0.87
10	7.74	0.55	7.19	0.86
15	7.74	0.85	6.89	0.84
20	7.74	1.10	6.64	0.82
30	7.74	1.20	6.54	0.82
45	7.74	1.80	5.94	0.77

ตารางที่ ข.4 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 50 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 0.50 บาร์

Q(l/hr)	50.00	K_{La} 29°C = 0.32 hr ⁻¹
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 121.66 mg/hr
Temp('C)	29.00	= 2.03 mg/min
Pressure(BAR)		K_{La} 20°C = 0.26 hr ⁻¹
P1	3.00	
P2	0.50	
P3	0.50	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.20	
C _o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C _s (mg/l)	C _t (mg/l)	(C _s -C _t)	Log(C _s -C _t)
0	7.67	0.30	7.37	0.87
3	7.67	0.30	7.37	0.87
5	7.67	0.40	7.27	0.86
10	7.67	0.50	7.17	0.86
15	7.67	0.70	6.97	0.84
20	7.67	0.95	6.72	0.83
30	7.67	1.30	6.37	0.80
45	7.67	1.80	5.87	0.77

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ข.5 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 60 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 0.50 บาร์

Q(l/hr)	60.00	$K_{La} 30^{\circ}\text{C} = 0.43 \text{ hr}^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 162.67 mg/hr
Temp($^{\circ}\text{C}$)	30.00	= 2.71 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}\text{C} = 0.34 \text{ hr}^{-1}$
P1	3.00	
P2	0.50	
P3	0.50	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.10	
C_o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.54	0.30	7.24	0.86
3	7.54	0.40	7.14	0.85
5	7.54	0.55	6.99	0.84
10	7.54	0.80	6.74	0.83
15	7.54	1.00	6.44	0.81
20	7.54	1.30	6.24	0.80
30	7.54	1.70	5.84	0.77
45	7.54	2.50	5.04	0.70

ตารางที่ ข.6 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 20 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 1.00 บาร์

Q(l/hr)	20.00	K_{La} 28°C = 0.76 hr ⁻¹
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 294.88 mg/hr
Temp('C)	28.00	= 4.91 mg/min
Pressure(BAR)		K_{La} 20°C = 0.62 hr ⁻¹
P1	3.00	
P2	1.00	
P3	1.00	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.40	
C _o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C _s (mg/l)	C _t (mg/l)	(C _s -C _t)	Log(C _s -C _t)
0	7.81	0.30	7.51	0.88
3	7.81	0.35	7.46	0.87
5	7.81	0.40	7.41	0.87
10	7.81	1.00	6.81	0.83
15	7.81	1.40	6.41	0.81
20	7.81	1.80	6.01	0.78
30	7.81	2.40	5.41	0.73
45	7.81	3.10	4.71	0.67

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ข.7 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 30 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 1.00 บาร์

Q(l/hr)	30.00	$K_{La} 30^{\circ}\text{C} = 0.48 \text{ hr}^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 181.88 mg/hr
Temp($^{\circ}\text{C}$)	30.00	= 3.03 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}\text{C} = 0.38 \text{ hr}^{-1}$
P1	3.00	
P2	1.00	
P3	1.00	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.41	
C_0 (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.54	0.30	7.24	0.86
3	7.54	0.35	7.19	0.86
5	7.54	0.40	7.14	0.85
10	7.54	0.50	7.04	0.85
15	7.54	0.95	6.59	0.82
20	7.54	1.30	6.24	0.80
30	7.54	1.70	5.84	0.77
45	7.54	2.50	5.04	0.70

ตารางที่ ข.8 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 40 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 1.00 บาร์

Q(l/hr)	40.00	$K_{La} 29^{\circ}\text{C} = 0.41 \text{ hr}^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 157.34 mg/hr
Temp($^{\circ}\text{C}$)	29.00	= 2.62 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}\text{C} = 0.33 \text{ hr}^{-1}$
P1	3.00	
P2	1.00	
P3	1.00	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.50	
C_o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.67	0.30	7.34	0.87
3	7.67	0.30	7.37	0.87
5	7.67	0.35	7.32	0.86
10	7.67	0.55	7.12	0.85
15	7.67	0.85	6.82	0.83
20	7.67	1.10	6.57	0.82
30	7.67	1.50	6.17	0.79
45	7.67	2.00	5.67	0.75

ตารางที่ ข.9 การหาลัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 50 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 1.00 บาร์

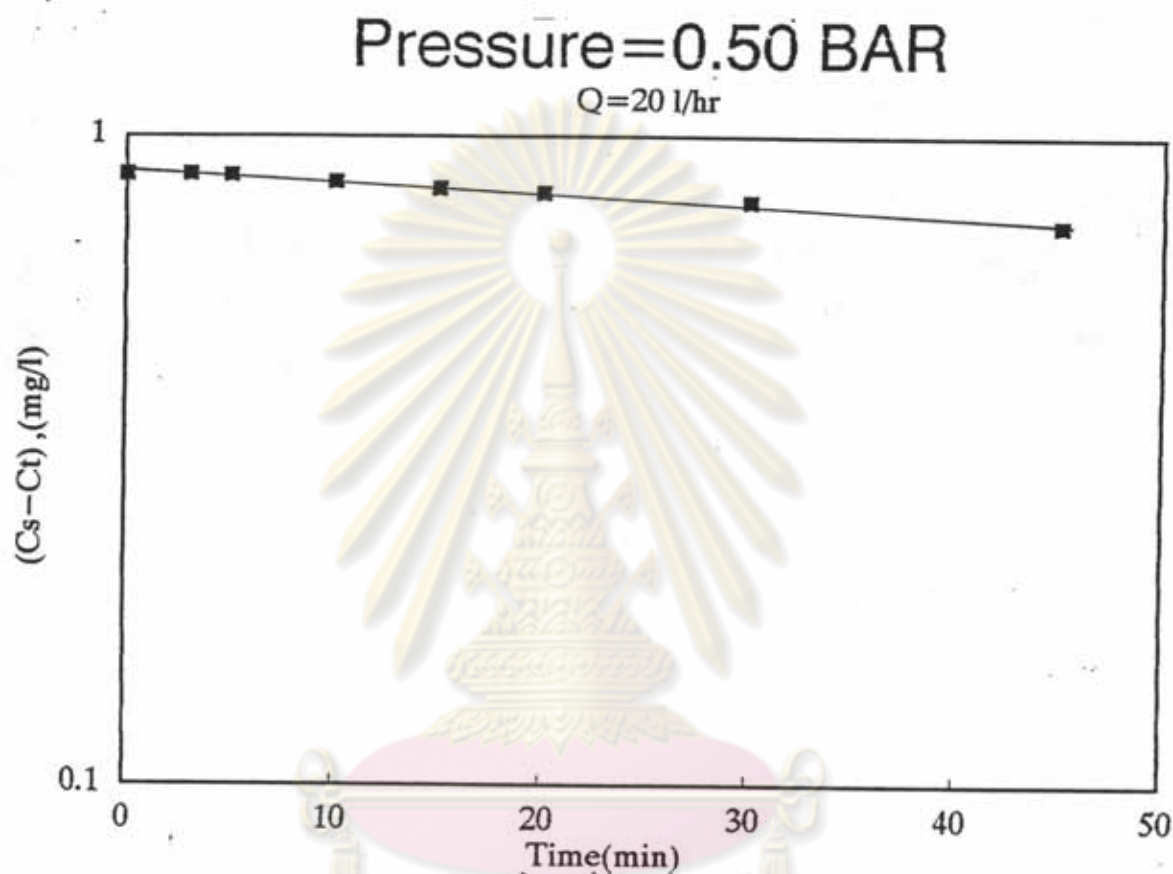
Q(l/hr)	50.00	$K_{La} 28^{\circ}C = 0.42 \text{ hr}^{-1}$
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 165.60 mg/hr
Temp('C)	28.00	= 2.76 mg/min
Pressure(BAR)		$K_{La} 20^{\circ}C = 0.35 \text{ hr}^{-1}$
P1	3.00	
P2	1.00	
P3	1.00	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.20	
C_o (mg/l)	0.20	

Time(min)	C_s (mg/l)	C_t (mg/l)	$(C_s - C_t)$	$\text{Log}(C_s - C_t)$
0	7.81	0.30	7.51	0.88
3	7.81	0.30	7.51	0.88
5	7.81	0.40	7.41	0.87
10	7.81	0.70	7.11	0.85
15	7.81	1.00	6.81	0.83
20	7.81	1.20	6.61	0.82
30	7.81	1.60	6.21	0.79
45	7.81	2.20	5.61	0.75

ตารางที่ ข.10 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบเท่ากับ 60 ลิตรต่อชั่วโมง และความดัน 1.00 บาร์

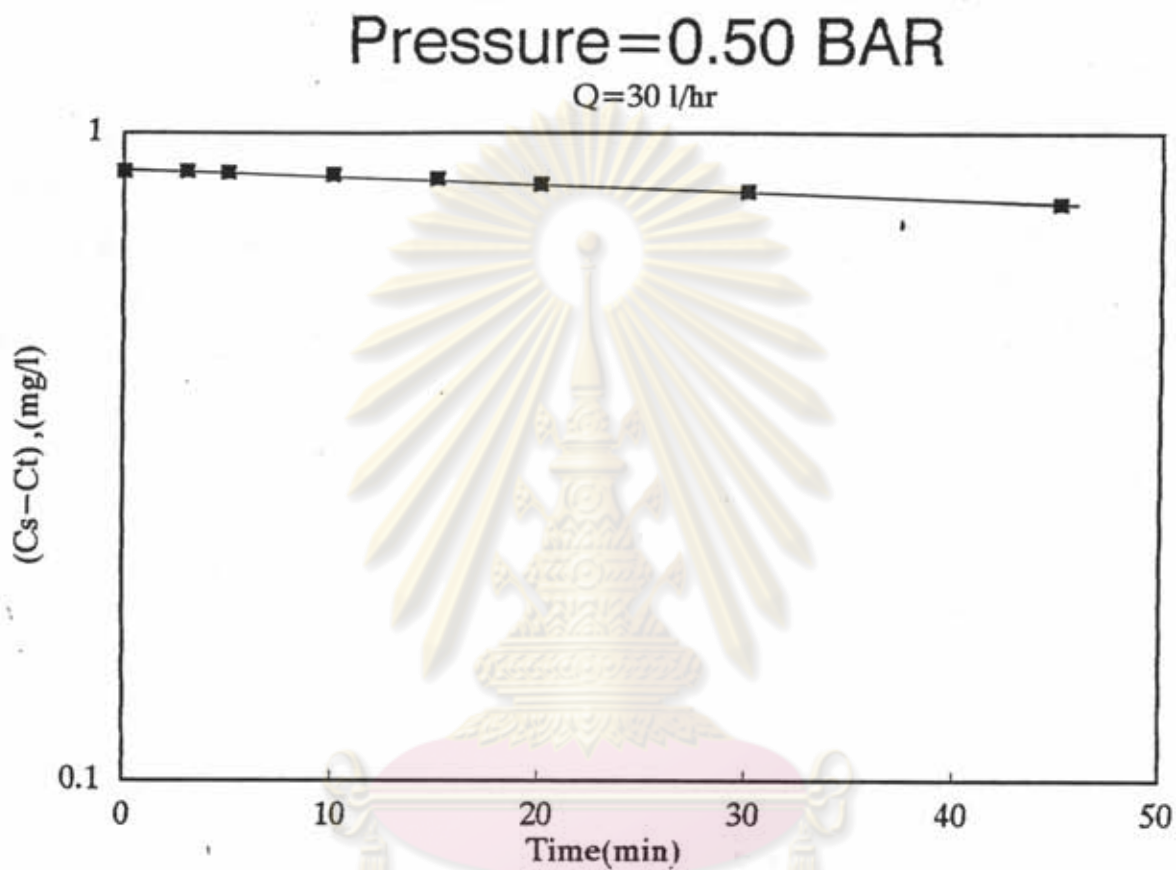
Q(l/hr)	60.00	K_{La} 30'C = 0.76 hr ⁻¹
Air(cc/min)	10.00	Absorption Rate = 284.66 mg/hr
Temp('C)	30.00	= 4.74 mg/min
Pressure(BAR)		K_{La} 20'C = 0.60 hr ⁻¹
P1	3.00	
P2	1.00	
P3	1.00	
Storage Volume(l)	50.00	
I(Amp)	3.25	
V(Volt)	220.00	
DO(mg/l)	7.10	
C ₀ (mg/l)	0.20	

Time(min)	C _s (mg/l)	C _t (mg/l)	(C _s -C _t)	Log(C _s -C _t)
0	7.54	0.30	7.24	0.86
3	7.54	0.40	7.14	0.85
5	7.54	0.50	7.04	0.85
10	7.54	0.90	6.64	0.82
15	7.54	1.40	6.14	0.79
20	7.54	1.70	5.84	0.77
30	7.54	2.40	5.14	0.71
45	7.54	3.00	4.54	0.66



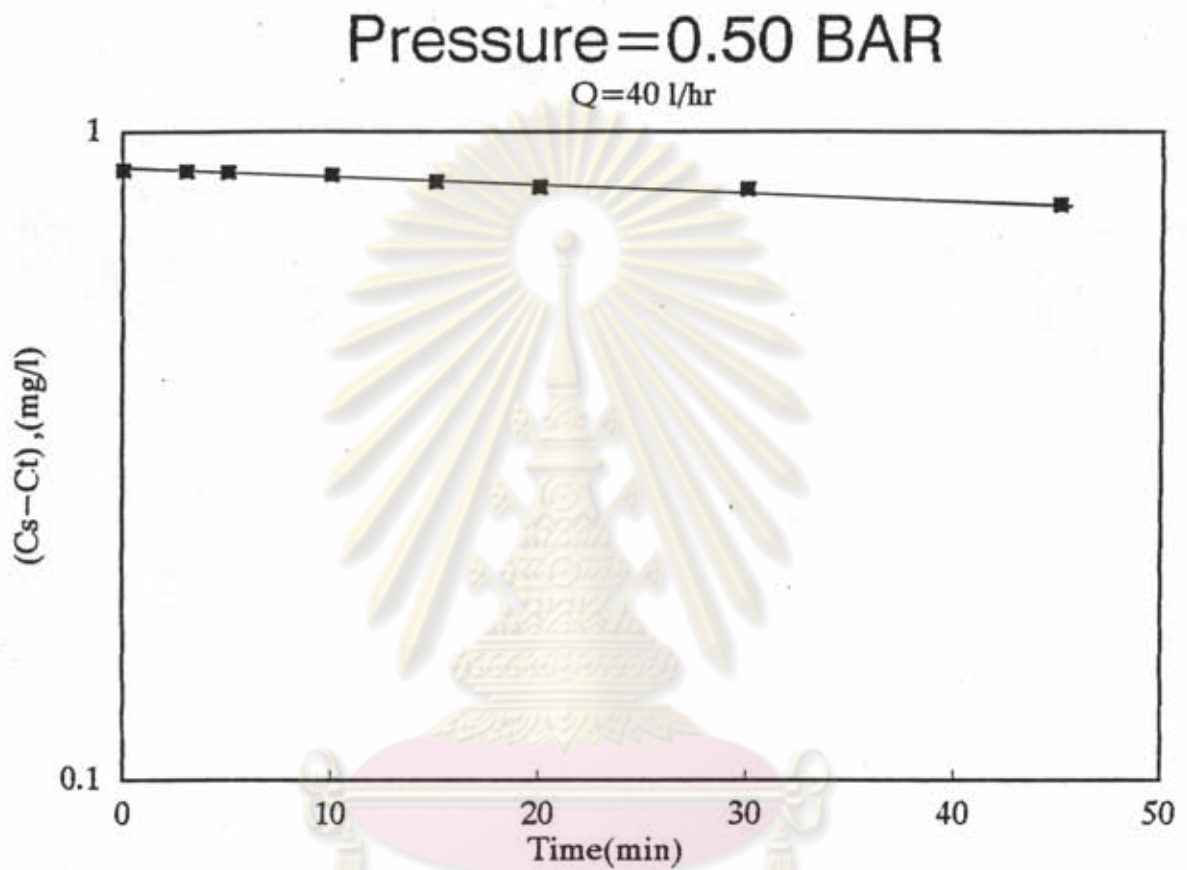
รูปที่ ข.1 การหาลัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 20 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 0.50 บาร์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

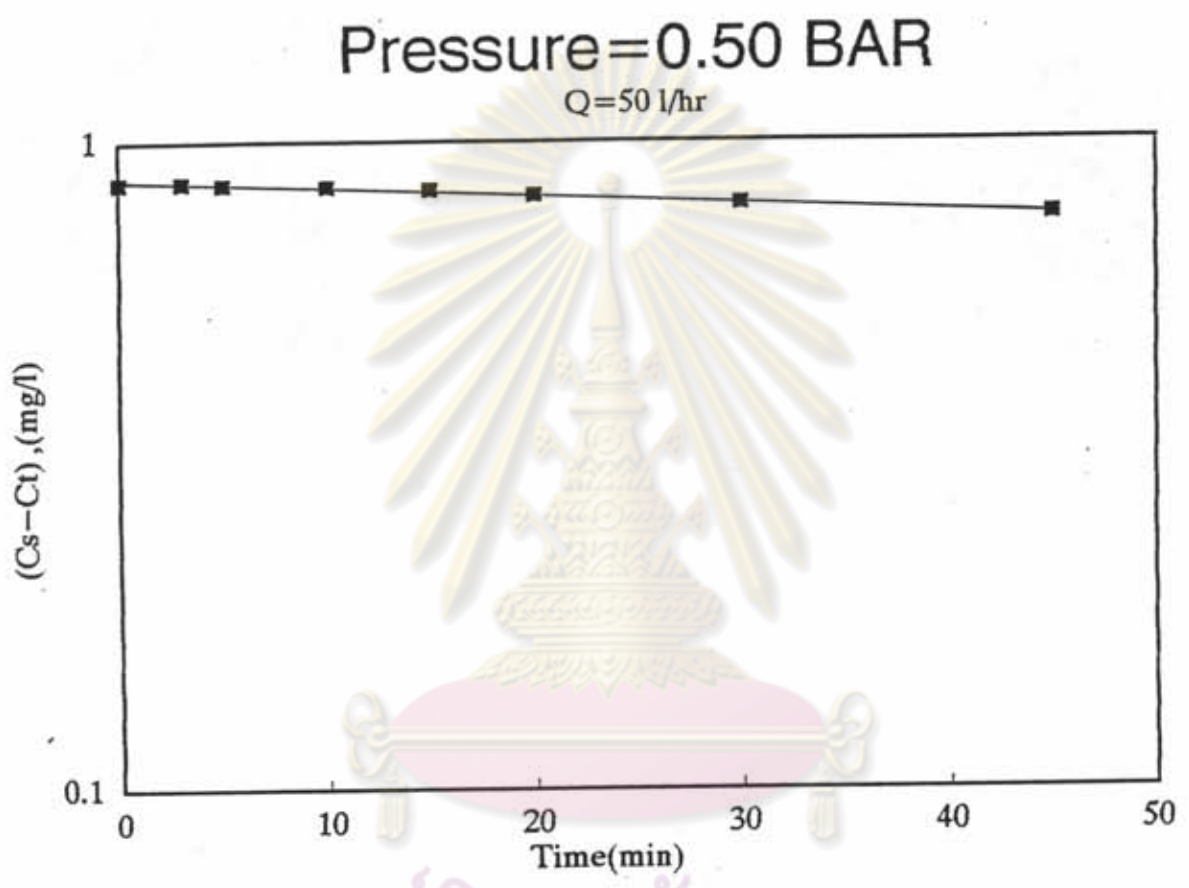


รูปที่ ข.2 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 30 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 0.50 บาร์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

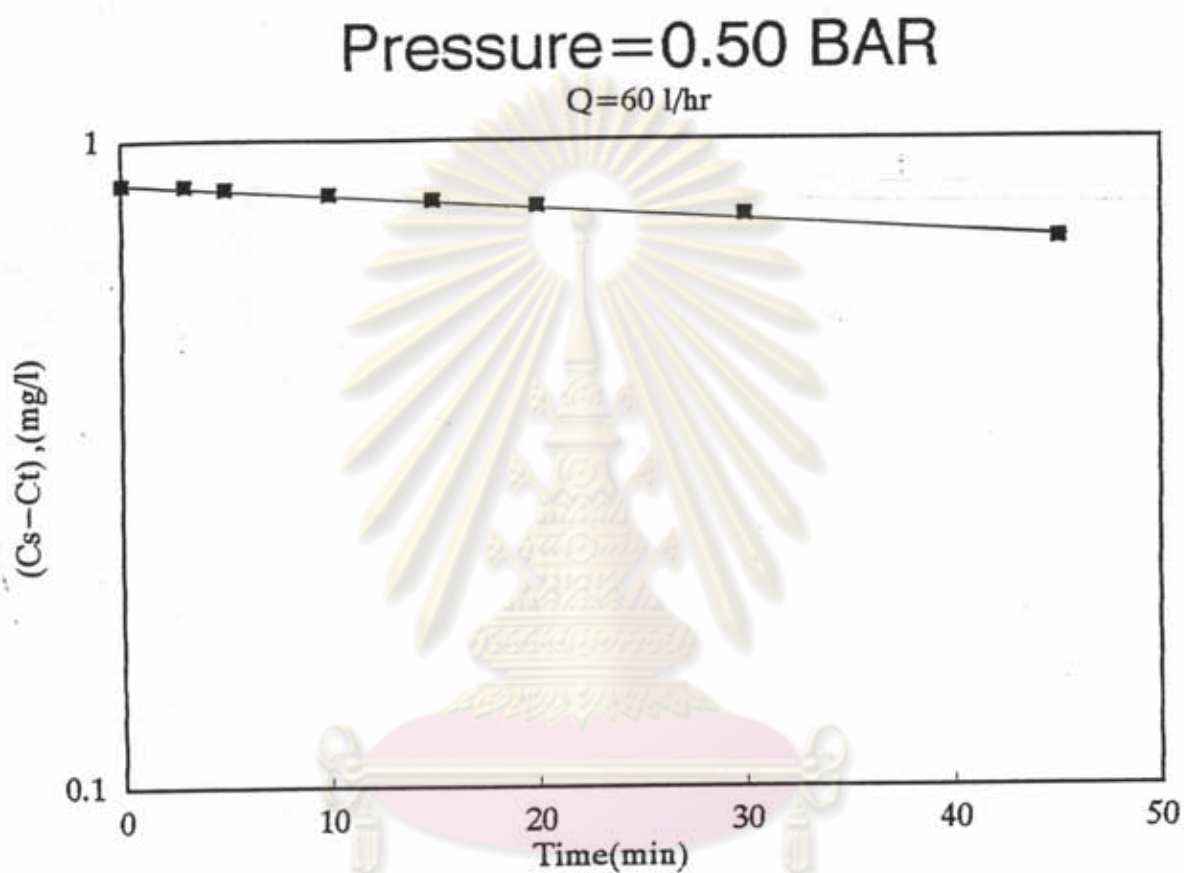


รูปที่ ข.3 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของดั่งปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำคืบ = 40 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 0.50 บาร์



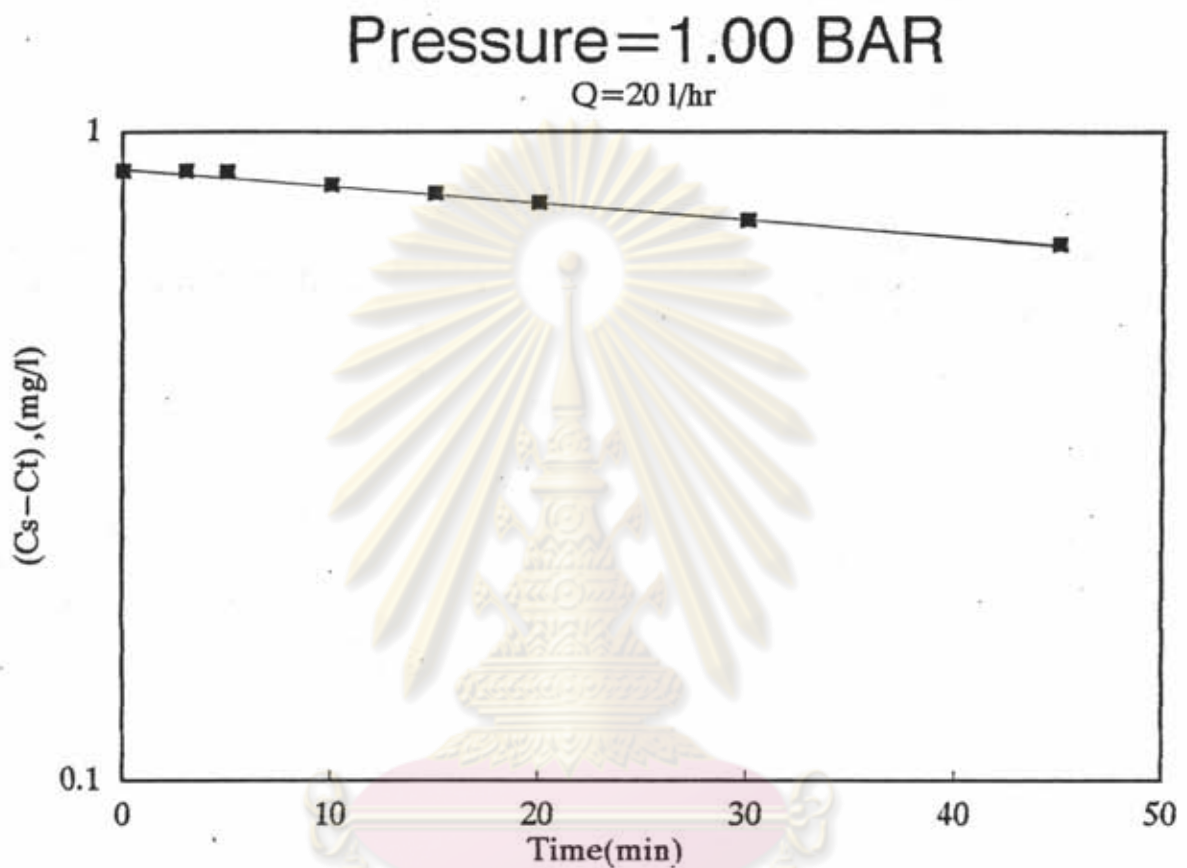
รูปที่ ข.4 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 50 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 0.50 บาร์

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



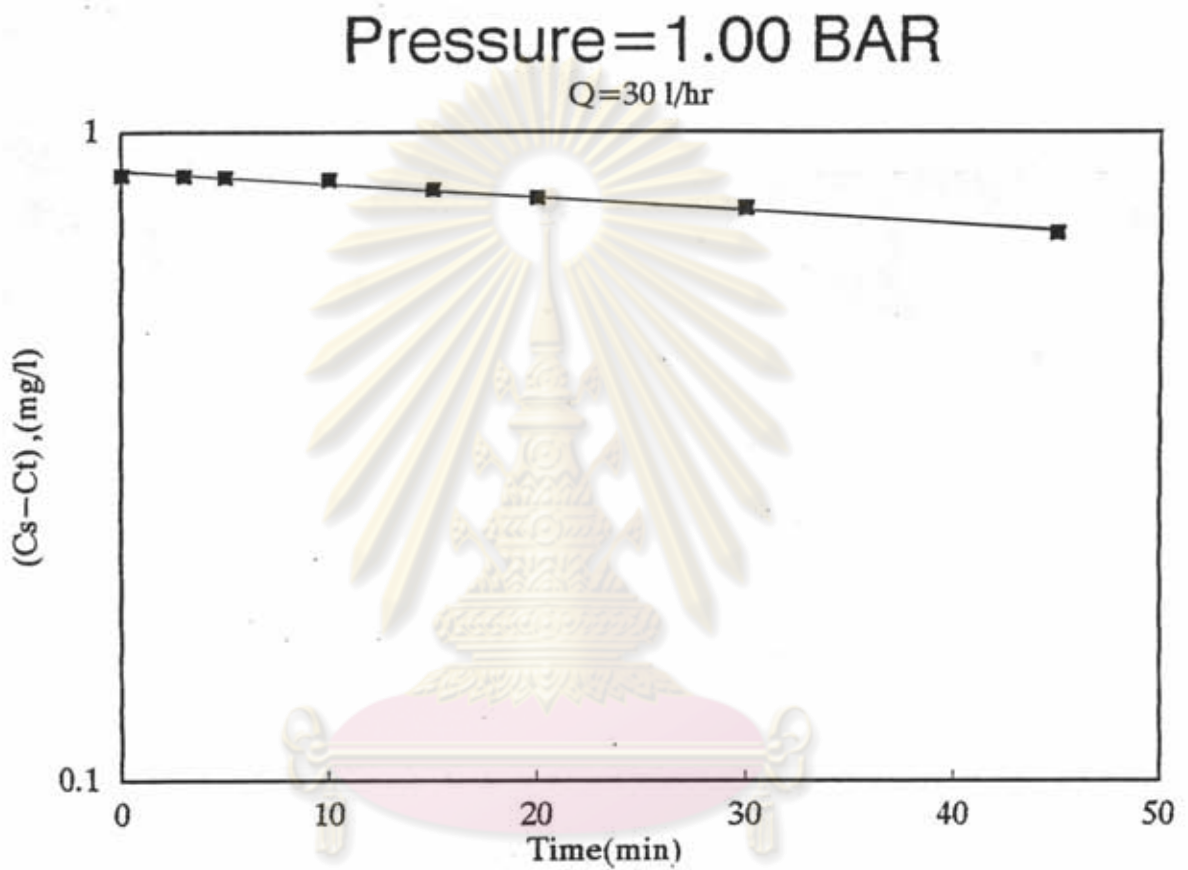
รูปที่ ข.5 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 60 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 0.50 บาร์

ศูนย์วิทยพัชกร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



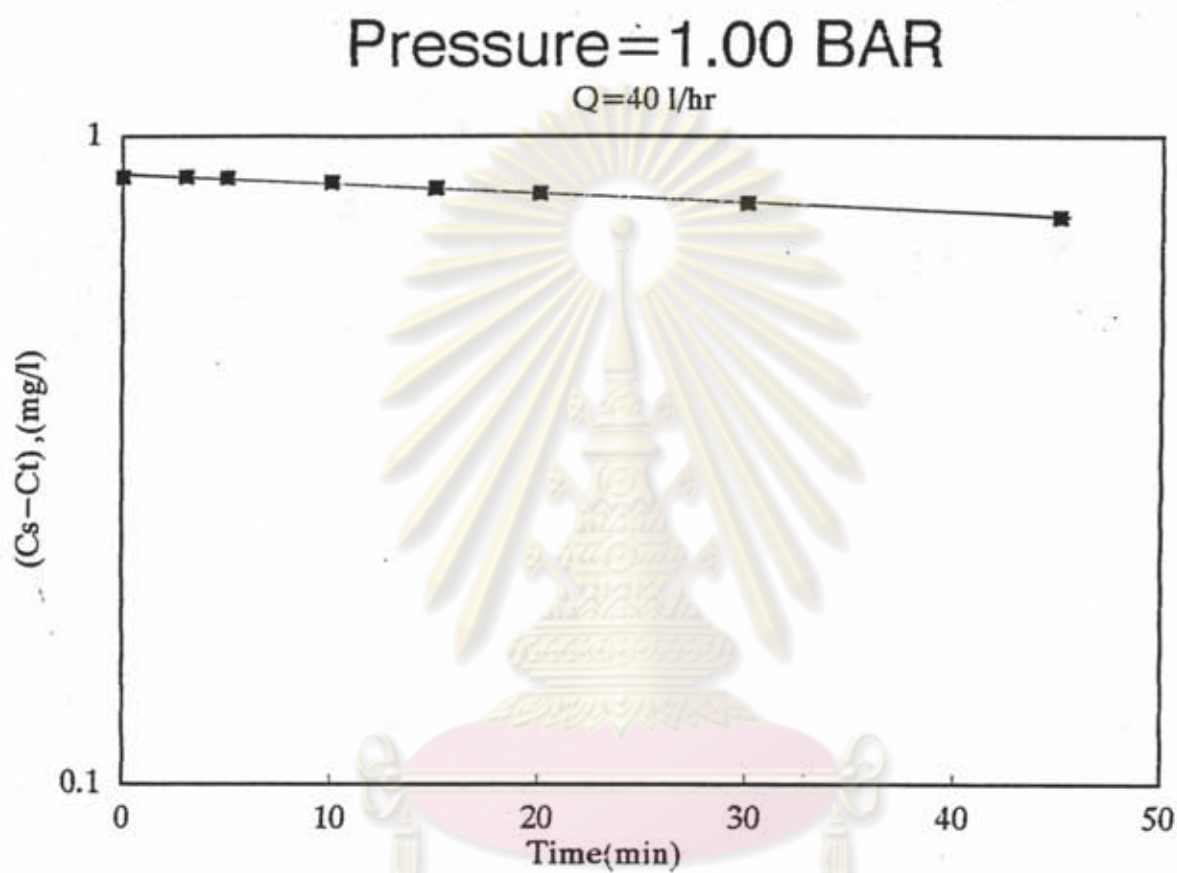
รูปที่ ข.6 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 20 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 1.00 บาร์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



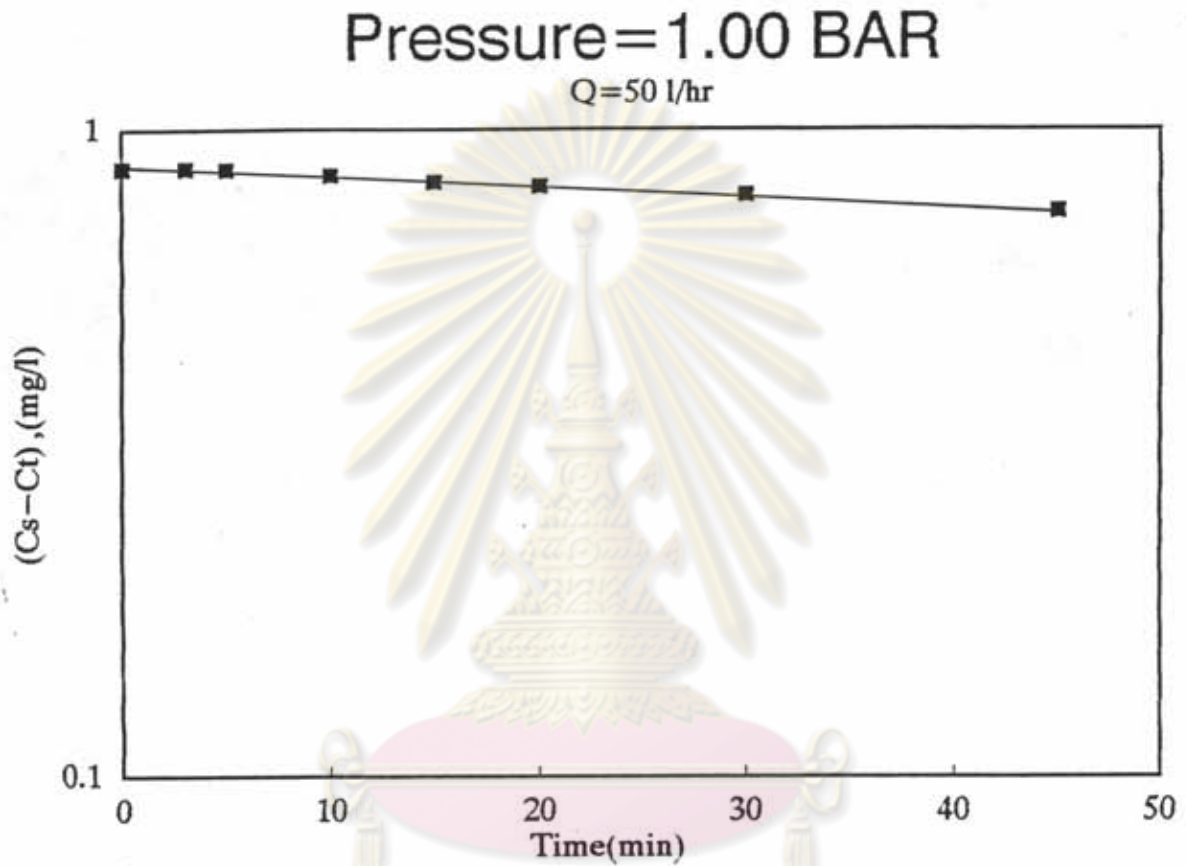
รูปที่ ข.7 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 30 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 1.00 บาร์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

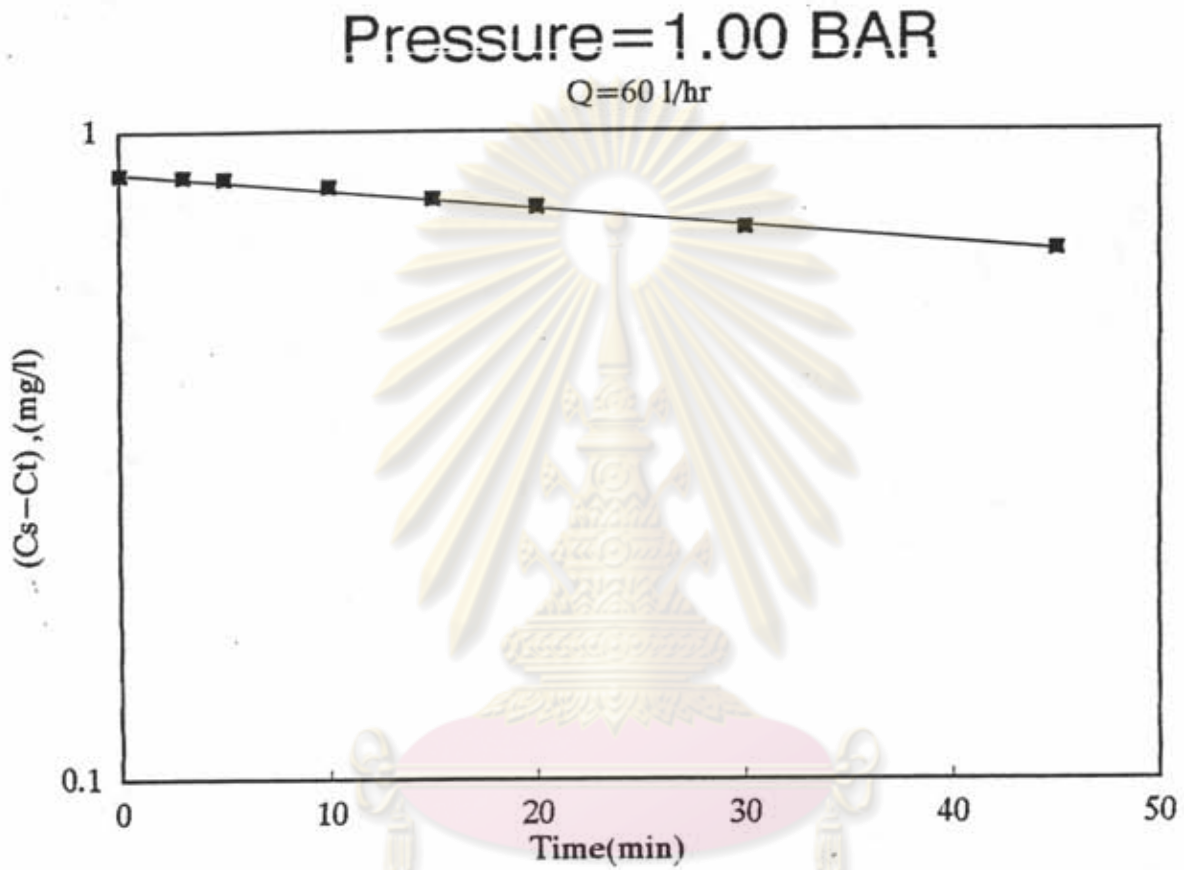


รูปที่ ข.8 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 40 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 1.00 บาร์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ ข.9 การหาสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 50 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 1.00 บาร์

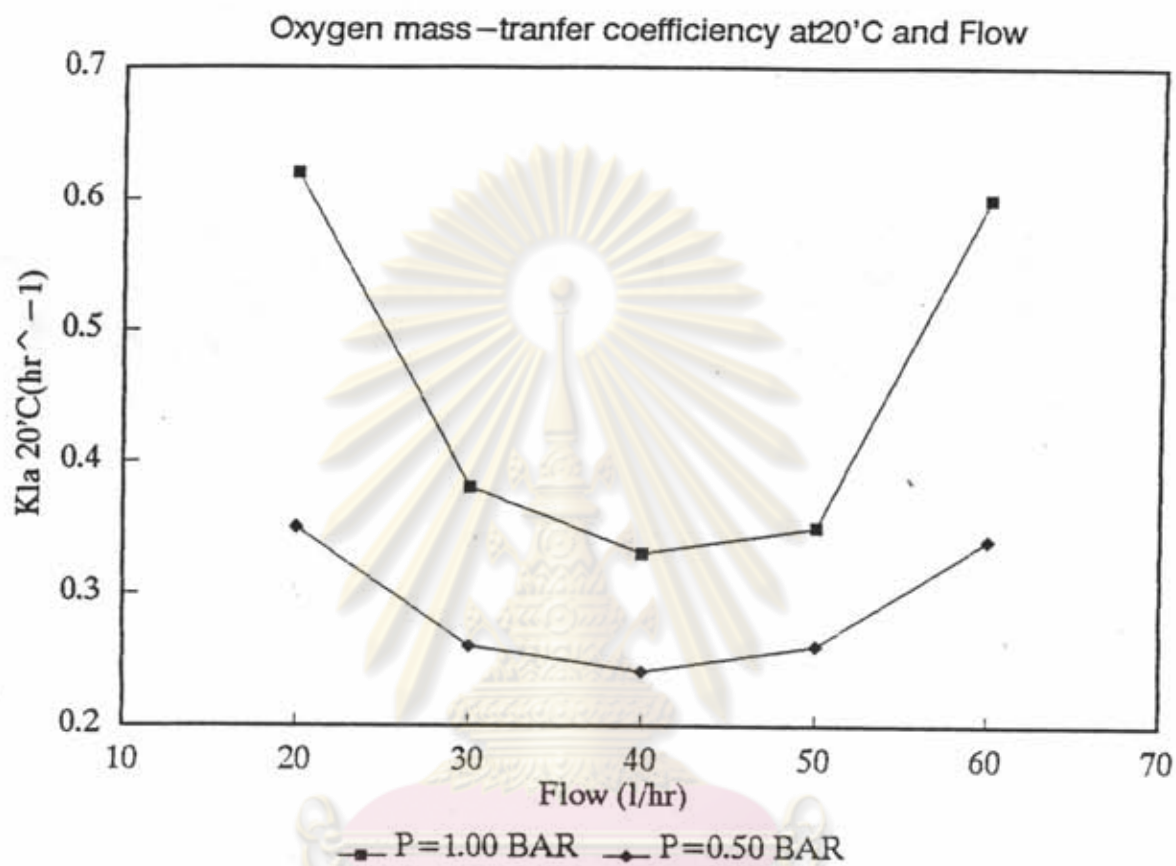


รูปที่ ข.10 การหาลัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจนของถังปฏิกรณ์ ที่อัตราการสูบน้ำดิบ = 60 ลิตรต่อชั่วโมง ความดัน 1.00 บาร์

ตารางที่ ข.11 ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน ค่าคงที่ออกซิเจน กับอัตราการสูบน้ำดิบ และความดันต่างๆ

Pressure(BAR)	1.00		0.50	
	K_{La} 20°C (hr ⁻¹)	Absorption Rate (mg/min)	K_{La} 20°C (hr ⁻¹)	Absorption Rate (mg/min)
20	0.62	4.91	0.35	2.76
30	0.38	3.03	0.26	2.02
40	0.33	2.62	0.24	1.89
50	0.35	2.76	0.26	2.03
60	0.60	4.74	0.34	2.71

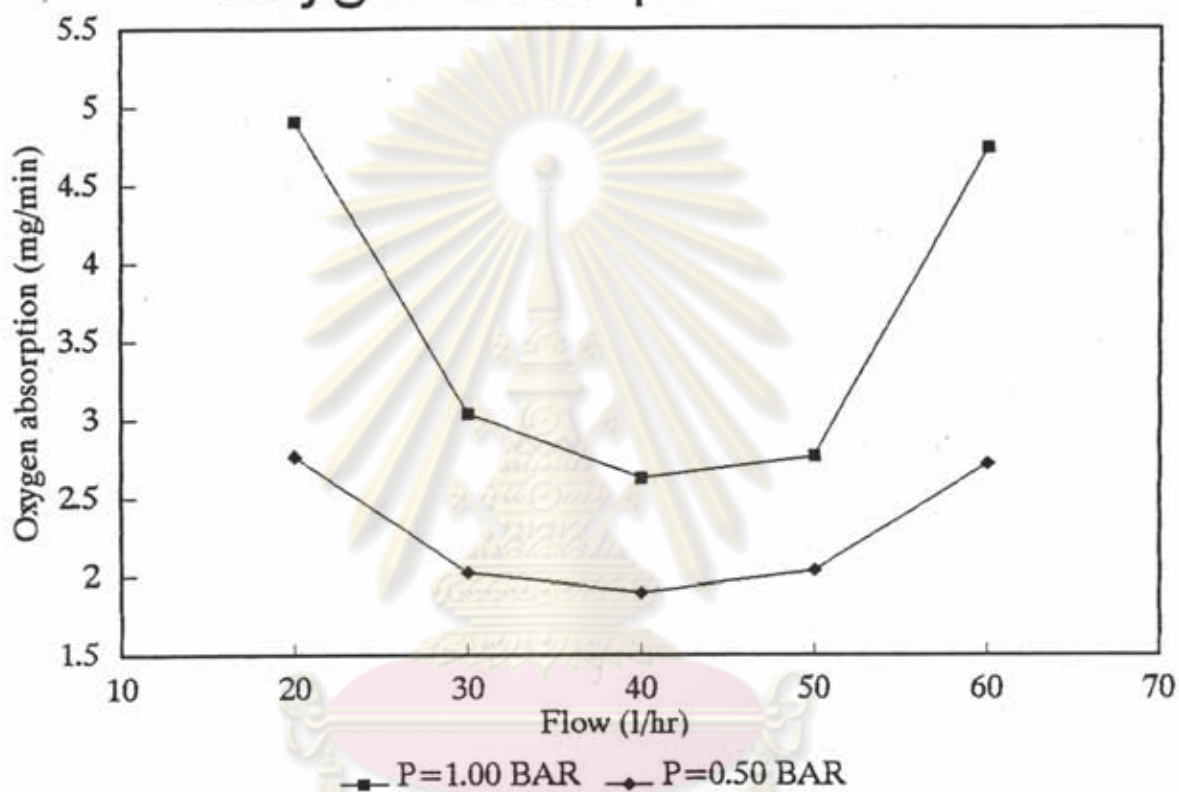
ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ ข.11 ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายเทออกซิเจน กับอัตราการสูบน้ำดิบ และความดันต่างๆ

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

Oxygen absorption and Flow



รูปที่ ข.12 ค่าดูดซับออกซิเจน กับอัตราการสูบน้ำดิบ และความดันต่างๆ

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

การวิเคราะห์รูปแบบการไหลของถังปฏิกรณ์

1. การป้อนสารจับร่องรอย (Tracer)

เทคนิคสำคัญที่ใช้วิเคราะห์หารูปแบบของการไหล คือ การป้อนสารจับร่องรอย (Tracer) ให้กับของเหลวเข้าถังปฏิกรณ์ และวัดความเข้มข้นของสารจับร่องรอยในน้ำที่ออกจากถัง สารจับร่องรอยนี้จะต้องเป็นสารเฉื่อยใด ๆ ก็ได้ ในการทดสอบนี้ใช้โซเดียมคลอไรด์ละลายน้ำที่ค่าความเข้มข้นคงที่

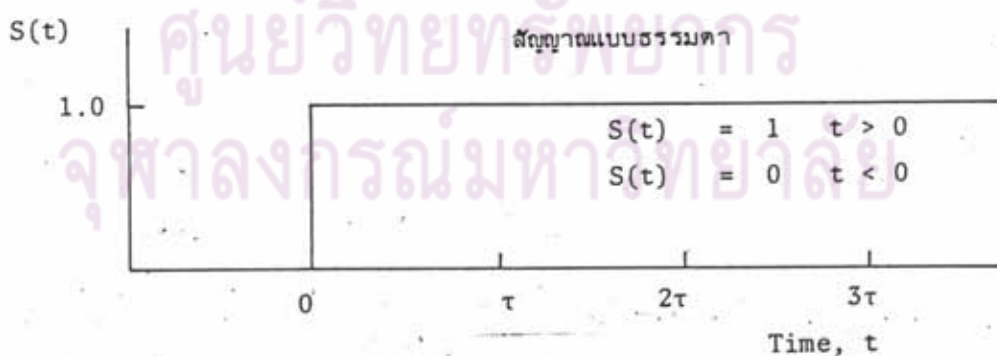
วิธีเติมสารร่องรอย ซึ่งอาจเรียกว่าเป็นสัญญาณของสารร่องรอยที่ป้อนให้กับน้ำมี 2 แบบ ที่นิยมใช้กันมากที่สุดคือ แบบขั้นบันได (Step) และแบบกระตุก (Impulse) ในการทดสอบนี้ ใช้วิธีแบบขั้นบันได

ฟังก์ชัน ของสัญญาณแบบขั้นบันได นิยามได้ดังนี้

$$S(t-I) = 1 \quad t > I$$

$$S(t-I) = 0 \quad t < I$$

สมการของสัญญาณขั้นบันได แสดงในรูปที่ ค.1



รูปที่ ค.1 ฟังก์ชันของสัญญาณขั้นบันไดแบบธรรมดา

2. การไหลในดั่งปลักไหลแบบอุมคคิ

การตอบสนองของดั่งปลักไหลที่มีต่อการเติมสารจ้บร่องรอยแบบขึ้นบันได รูปที่ ค.2, ค.3 จะเห็นได้ว่าสารจ้บร่องรอยจะไม่ปรากฏอยู่ในน้ำออกจนกว่าเวลาจะผ่านไป 1 สเปนสโทม สัญญาณที่ออกมาจะมีลักษณะเหมือนกับสัญญาณที่ป้อนเข้าไปทุกประการ เราอาจกล่าวได้ว่าการตอบสนองของดั่งแบบปลักไหลที่มีต่อสัญญาณที่ป้อนเข้า สัญญาณออกจะเหมือนกับสัญญาณเข้าทุกประการ และจะปรากฏให้เห็นหลังจากเวลาผ่านไปแล้วหนึ่งสเปนสโทม (นับจากเวลาที่ป้อนสัญญาณ) อาจกล่าวได้ว่า ดั่งปลักไหลทำหน้าที่เป็นเหมือนเครื่องหน่วงเวลาให้กับสารเจือบ (สารจ้บร่องรอย) เป็นเวลาหนึ่งสเปนสโทมสมการแสดงสมคูล์บทางมวลของสารร่องรอยสามารถหาได้จากสมการ (1) และเขียนได้ดังนี้

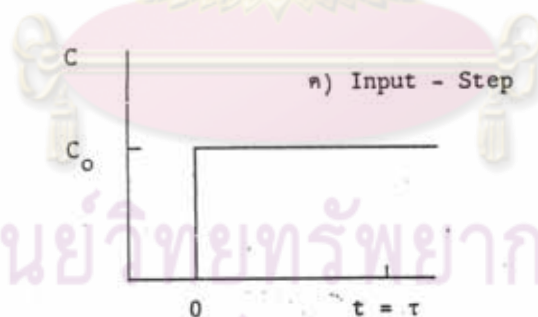
$$F \frac{dc}{dx} + A_c \frac{dc}{dx} = 0 \dots\dots\dots(1)$$

ทั้งนี้โดยมี

$$C(0, t) = C_0 S(t) \text{ หรือ } C_0 d(t)$$

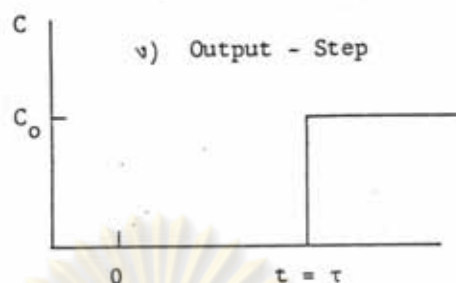
$$C(x, 0) = 0$$

x และ t เป็นระยะทางและเวลาที่วัดจากจุดที่เริ่มป้อนสัญญาณ ตามลำดับ



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

รูปที่ ค.2 การตอบสนองของดั่งปลักไหลที่มีต่อการเติมสารร่องรอยแบบขึ้นบันได วัดที่ทางน้ำเข้า



รูปที่ ค.3 การตอบสนองของถังปลักไหลที่มีต่อการเติมสารร่องรอยแบบขั้นบันได วัคที่ทางน้ำออก

3. การไหลในถังความสมบูรณ์แบบอุดมคติ

การตอบสนองของถังความสมบูรณ์แบบอุดมคติที่มีต่อสัญญาณของสารจับร่องรอย บ่งชี้มากกว่าที่เกิดขึ้นในถังปลักไหลบ้างเล็กน้อย พิจารณาถังความสมบูรณ์ที่มีปริมาตร V , และสารจับร่องรอยที่มีอัตราไหลคงที่และเท่ากับ F สมการแสดงสมดุลทางมวลของสารร่องรอยที่สภาวะใด ๆ เขียนได้ดังนี้

$$FC_0 - FC = V \frac{dc}{dt} \dots\dots\dots(2)$$

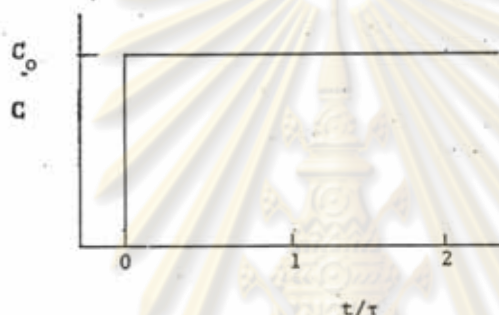
เนื่องจากสารจับร่องรอยเป็นสารเฉื่อย เทอมปฏิริยาจึงเท่ากับศูนย์ และไม่ได้แสดงอยู่ในสมการ 2 สมการนี้ อาจเขียนใหม่ได้ดังนี้

$$\frac{dc}{dt} + \frac{C}{I} = \frac{C_0}{I} \dots\dots\dots(3)$$

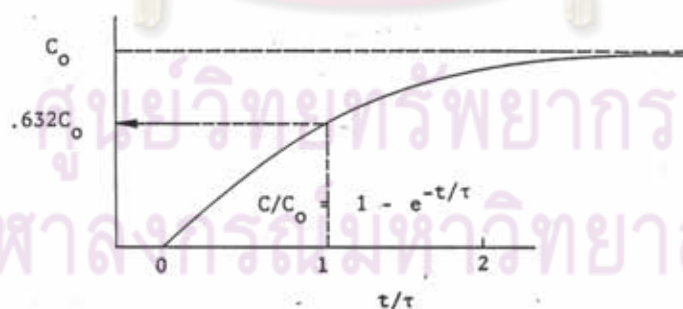
โดยที่ C_0 และ C เป็นความเข้มข้นของสารจับร่องรอย ที่อยู่ในน้ำเข้าและออกตามลำดับ ในกรณีของการป้อนสัญญาณแบบขั้นบันได ความเข้มข้นของสารร่องรอยในน้ำเข้าที่จุดเริ่มต้นมีค่าเท่ากับศูนย์ จากนั้นก็เพิ่มแบบกระโดดไปเป็น C_0 และคงที่ตลอดไป (รูปที่ ค.4) สมการ (3) สามารถอินทิเกรตได้ ดังนี้

$$C/C_0 = 1 - e^{(-t/T)} \dots\dots\dots(4)$$

การตอบสนองที่แทนด้วยสมการ (4) นี้ อาจแสดงให้เห็นได้ด้วยรูปที่ ค.5 จะเห็นได้ว่า C มีค่าเริ่มจากศูนย์ไปจนถึง C_0 สมการ (4) เป็นแบบฉบับของสมการที่ใช้แสดงการตอบสนองของ สัญญาณแบบขั้นบันได และแสดงว่าถ้าพล็อตกราฟระหว่าง $\ln(1-C/C_0)$ เทียบกับเวลา ควรจะ ต้องได้เส้นตรงที่มีความชันเท่ากับ $(-1/T)$ ในทางปฏิบัติเราอาจใช้สมการ (4) รูปที่ ค.5 เป็น วิธีตรวจสอบว่าการกวนเกิดขึ้นอย่างสมบูรณ์หรือไม่ ตัวอย่างเช่น เมื่อ $t=T$ ความเข้มข้นของสารจับ ร่องรอยในน้ำออก ควรจะมีค่าเท่ากับ 63.2 % ของค่าสูงสุด การกวนจึงจะเกิดได้อย่างสมบูรณ์



รูปที่ ค.4 การตอบสนองของถังกวนสมบูรณ์แบบอุดมคติ แบบขั้นบันได วัดที่ทางน้ำเข้า



รูปที่ ค.5 การตอบสนองของถังกวนสมบูรณ์แบบอุดมคติ แบบขั้นบันได วัดที่ทางน้ำออก

4. การไหลในถังกวนผสมแบบอนุกรมหลายใบที่ต่อกันอย่างอนุกรม

พิจารณาดังกวนผสม N ใบ ที่มีปริมาตรที่เท่ากันและเท่ากับ V อัตราน้ำเข้าเท่ากับ F เมื่อเวลาเท่ากับศูนย์ น้ำเข้าของถังใบแรกถูกเปลี่ยนเป็นสารละลายของสารจับร่องรอยที่มีความเข้มข้น C_0 การตอบสนองต่อการป้อนสัญญาณแบบขั้นบันไดของถังใบแรก แสดงได้ด้วยสมการ (4) ซึ่งจะเป็นน้ำเข้าของถังใบที่สอง ดังนั้น สมการแสดงสมดุลทางมวลของสารจับร่องรอยในถังใบที่สอง สามารถเขียนได้ดังนี้

$$FC_0(1-t^{(t/T)}) - FC_2 = V_2 \frac{dC_2}{dt} \dots\dots\dots(5)$$

$$\text{หรือ} \quad (dC_2/dt) + (C_2/T) = (C_0/T)(1-e^{-(t/T)}) \dots(6)$$

$$C_2(0) = 0$$

โดยที่ $I = V/F$ และ C_2 เป็นความเข้มข้นของสารจับร่องรอยที่ออกจากถังใบที่สอง เมื่อแก้สมการ (3) จะได้

$$C_2/C_0 = 1 - e^{-(t/T)}(1+t/T)\dots(7)$$

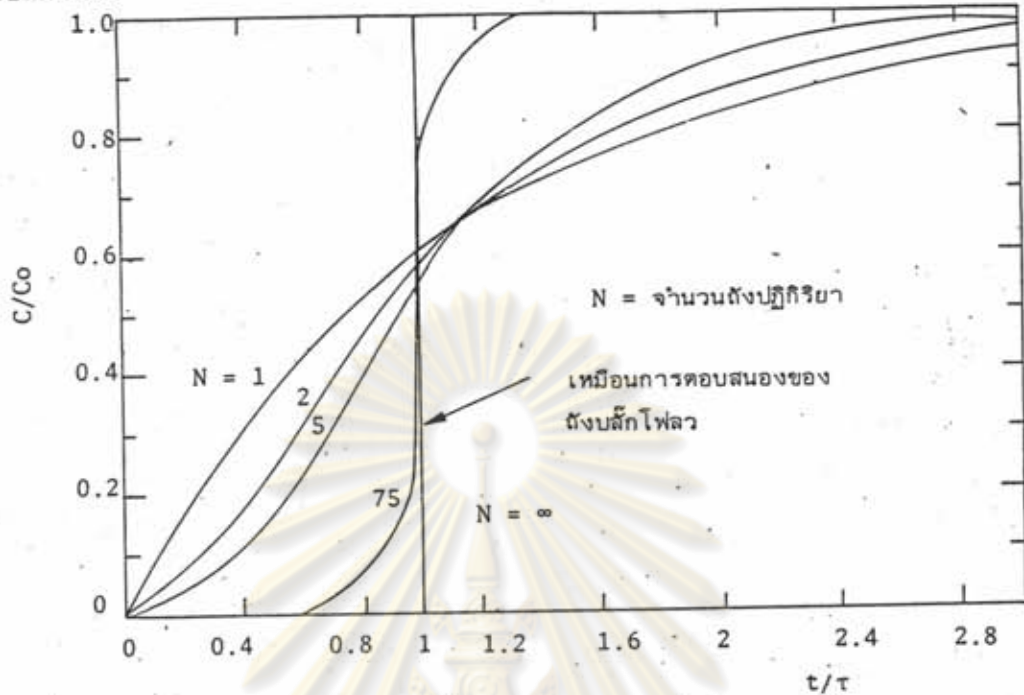
วิธีการข้างต้นนี้สามารถนำไปใช้กับถังใบอื่นๆได้อีก ทำให้ได้สมการดังต่อไปนี้

$$C_N/C_0 = 1 - e^{-(t/T)} \{1+t/T+(1/T)^2 / 2! + \dots\dots\dots$$

$$\dots\dots\dots(t/T)^{N-1} / (N-1)!\} \dots\dots\dots(8)$$

การเปลี่ยนแปลงของความเข้มข้นของสารเจือภายในถังใบต่างๆ (โดยใช้สมการ(8)) ได้แสดงอยู่ในรูปที่ ค.5 จะเห็นได้ว่า การตอบสนองที่มีต่อการป้อนสัญญาณแบบขั้นบันไดจะเข้าใกล้การตอบสนองของถังปลักไหล เมื่อจำนวนถังกวนผสมที่ต่อกันอย่างอนุกรมมีจำนวนเพิ่มขึ้น ปรากฏว่าถ้าถังกวนผสมมีจำนวนนับไม่ถ้วน การตอบสนองต่อสัญญาณแบบขั้นบันไดของอนุกรมถังกวนผสมจะเหมือนของถังปลักไหลทุกประการ ด้วยเหตุนี้ จึงกล่าวได้ว่า การตอบสนองต่อสัญญาณขั้นบันได ของอนุกรมถังกวนผสมอยู่ระหว่างการตอบสนองของถังกวนผสมใบเดียวและ

ของถังปลักไหล



รูปที่ ค.6 การตอบสนองต่อสัญญาณขั้นบันไดของอนุกรมถังกวนสมบูรณ์

5. ผลการวิเคราะห์รูปแบบการไหลของถังปฏิกรณ์

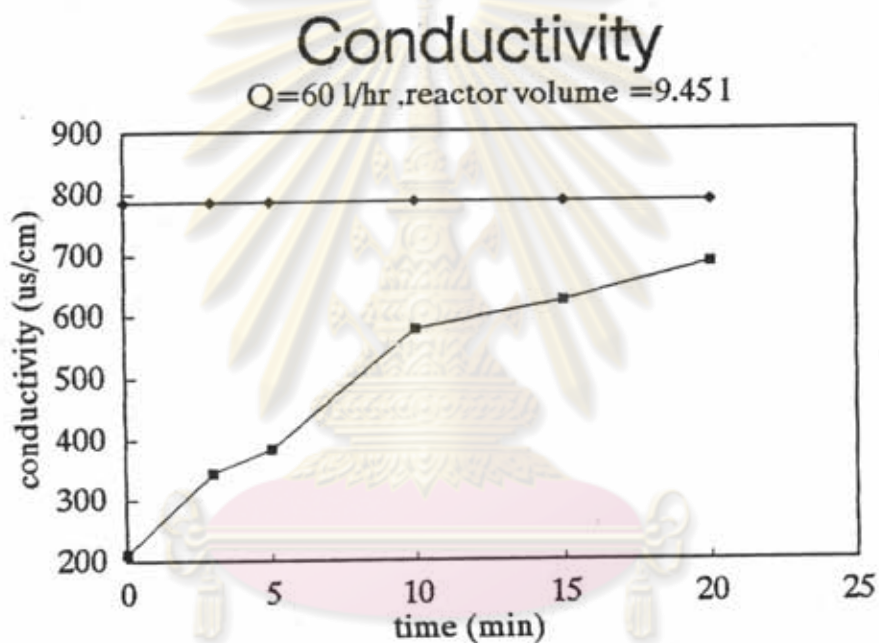
ผลการวิเคราะห์รูปแบบการไหลของถังปฏิกรณ์วนเวียนแนวตั้ง แสดงในตารางที่ ค.1 และรูปที่ ค.7 ถึง ค.9 จะเห็นว่าที่เวลาเท่ากับเวลาตกเก็บ (Detention Time) ค่าการนำไฟฟ้า (Conductivity) ของน้ำที่ผ่านถังมีค่าต่ำกว่า 0.632 ของค่าการนำไฟฟ้าของน้ำดิบ ซึ่งจากการเปรียบเทียบกับ การตอบสนองต่อสัญญาณแบบขั้นบันไดของอนุกรมถังกวนสมบูรณ์ มีลักษณะเช่นเดียวกับ อนุกรมของถังกวนสมบูรณ์ จึงสรุปได้ว่า ถังปฏิกรณ์วนเวียนแนวตั้งมีรูปแบบการไหล เช่นเดียวกับ อนุกรมของถังกวนสมบูรณ์

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ตารางที่ ค.1 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำดิบ , น้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ที่เวลาและอัตราการสูบน้ำดิบต่างๆ

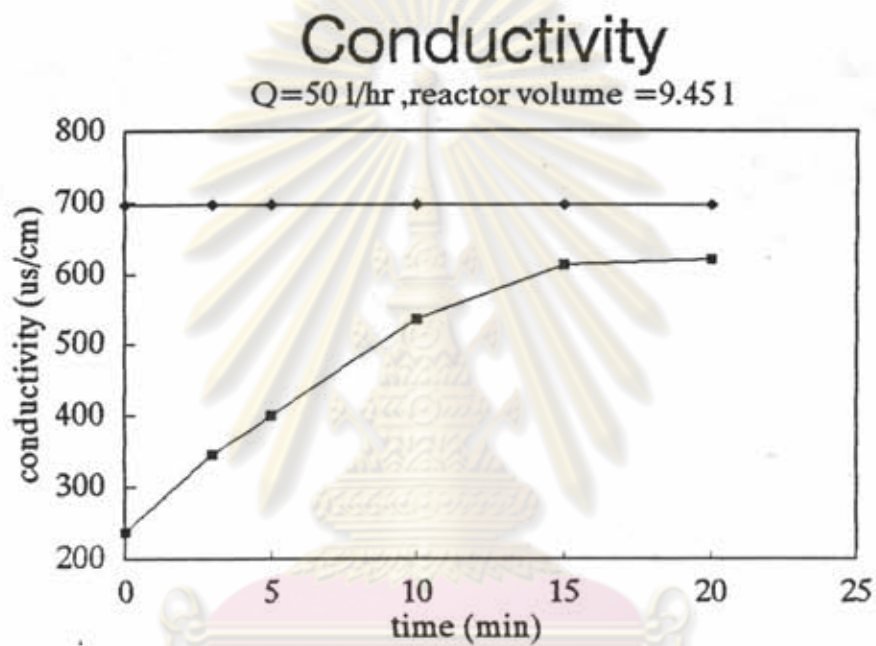
Conductivity (us/cm)					
	Q (l/hr)				
time (min)	60	50	40	30	20
C_0	787	697	784	766	743
0	212	238	273	245	272
3	345	345			
5	383	400	382	371	314
10	577	536	505	452	394
15	623	613	600	540	
20	685	621	656	599	507
25			695	636	
30			718	670	593
40					658
50					702
60					716
$0.632C_0$	497	440	495	484	469
Detention time (min)	9.45	11.34	14.18	18.90	28.35

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



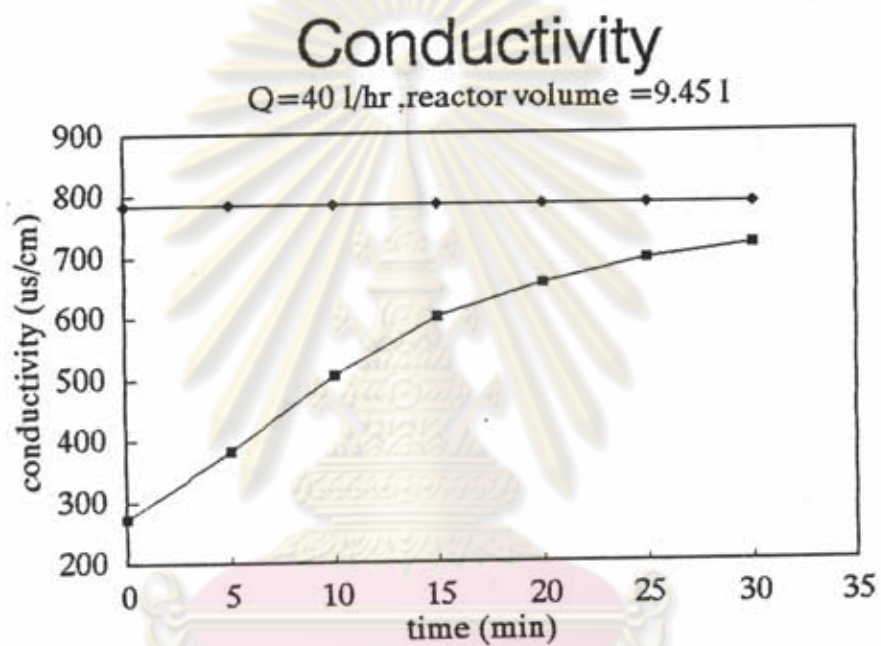
รูปที่ ค.7 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำที่ผ่านถังปฏิกิริยาที่เวลาต่างๆ เทียบกับน้ำดิบ อัตราการสูบน้ำเท่ากับ 60 ลิตรต่อชั่วโมง

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



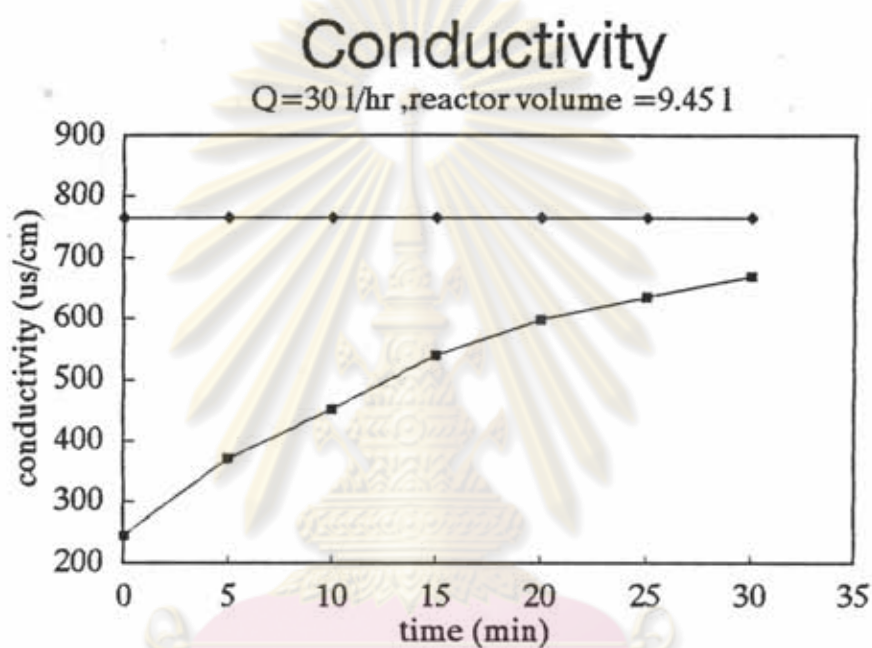
รูปที่ ค.8 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ที่เวลาต่างๆ เทียบกับน้ำดิบ อัตราการสูบน้ำเท่ากับ 50 ลิตรต่อชั่วโมง

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



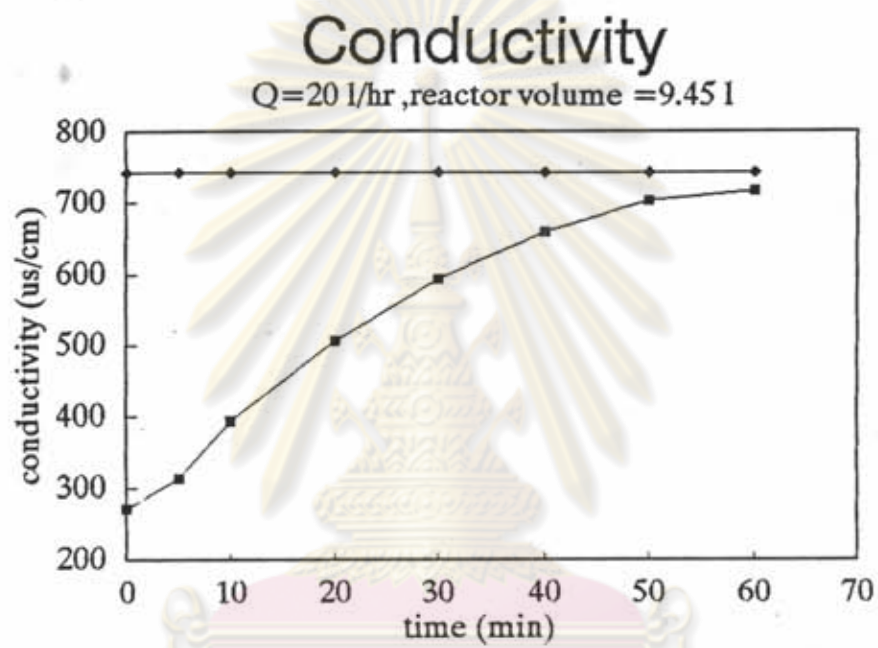
รูปที่ ค.9 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ที่เวลาต่างๆ เทียบกับน้ำดิบ อัตราการสูบน้ำเท่ากับ 40 ลิตรต่อชั่วโมง

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ ค.10 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ที่เวลาต่างๆ เทียบกับน้ำดิบ อัตราการสูบน้ำเท่ากับ 30 ลิตรต่อชั่วโมง

ศูนย์วิทยพัชการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



รูปที่ ค.11 ค่าการนำไฟฟ้าของน้ำที่ผ่านถังปฏิกรณ์ที่เวลาต่างๆ เทียบกับน้ำดิบ อัตราการสูบน้ำเท่ากับ 20 ลิตรต่อชั่วโมง

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



ประวัติผู้วิจัย

ชื่อ นายทรงสร แก้วสีปลาด
เกิด 17 มกราคม 2509 , กรุงเทพมหานคร
การศึกษา วิศวกรรมศาสตรบัณฑิต (วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม) จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
ที่อยู่ 339 ซอยเทวา 1 ถนนเทพารักษ์ สำโรงเหนือ สมุทรปราการ 10270



ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย