A GENERAL FLUID NETWORK SIMULATOR PART I: SINGLE PHASE

Mr. Patikom Saelee

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Science
The Petroleum and Petrochemical College
Chulalongkorn University
in Academic Partnership with
The University Of Michigan, The University of Oklahoma
and Case Western Reserve University

1998
ISBN 974-638-545-3

Thesis Title

: A General Fluid Network Simulator

Part I: Single Phase

By

: Mr. Patikom Saelee

Program

: Petrochemical Technology

Thesis Advisor

: Prof. James O. Wilkes

: Dr. Pompote Piumsomboon

: Dr. Thirasak Rirksoomboon

Accepted by the Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University, in partial fulfillment of the requirements for the Degree of Master of Science.

Director of the College (Prof. Somchai Osuwan)

Thesis Committee

James O. Willes

(Prof. James O. Wilkes)

(Dr. Pornpote Piumsomboon)

(Dr. Thirasak Rirksoomboon)

ABSTRACT

961016

: PETROCHEMICAL TECHNOLOGY PROGRAM

KEY WORDS

: Fluid Network / Simulation / Liquid and Gas Flow Rate

Equation / Newton Raphson method.

Patikom Saelee: A General Fluid Network Simulator, Part I: Single

Phase. Thesis Advisors: Prof. James O. Wilkes, Dr. Pornpote Piumsomboon

and Dr. Thirasak Rirksoomboon, 133 pp. ISBN 974-638-545-3

A computer program for analyzing n-node networks of single-phase fluids at steady state, where nodes may be connected by pipeline segments or equipment such as compressors or pumps was developed. Solution is achieved by generating the simultaneous nonlinear nodal material balance equations at every node in the whole network and by solving them for the unknown nodal pressures using the Newton-Raphson iterative technique. The associated coefficient matrix is banded because the nodal numbers go in clusters. A special Gaussian elimination method for banded systems is implemented by the normalization and reduction scheme with partial pivot strategy to solve the linear equations generated at each new iteration of the Newton-Raphson method. Data specified for the network are elevation of each node, internal diameter, length, and roughness of each pipeline, parameters for characteristic curves of pumps, fluid properties, compression power and compressor inlet temperature, desired or fixed pressures, and injection or withdrawal rates at specified nodes. The program output consists of nodal pressures, internodal flow rates, and Fanning friction factors in all pipeline segments.

บทคัดย่อ

ปฏิคม แช่หลี: การศึกษาระบบโครงข่ายการไหลของท่อทั่วไป ส่วนที่ 1: ของไหลรูป เดียวในสภาวะคงที่ (A General Fluid Network Simulator, Part I: Single Phase at Steady State) อ. ที่ปรึกษา: ศ.คร. เจมส์ โอ วิลล์ (Prof. James O. Wilkes) คร. พรพจน์ เปี่ยมสมบูรณ์ และ คร. ธีรศักดิ์ ฤกษ์สมบูรณ์ 133 หน้า ISBN 974-638-545-3

โปรแกรมวิเคราะห์ระบบการไหลของท่อในลักษณะปมต่อกันเป็นโครงข่ายถูกพัฒนาขึ้น โดยพิจารณาของไหลในวัฏภาคเดียวที่สภาวะคงที่ การต่อกันของปมในระบบ อาจเป็นการต่อกัน ระหว่างท่อ หรือท่อกับอุปกรณ์ที่เป็นปั้มหรือเครื่องอัดอากาศ การแก้ไขปัญหาระบบการไหล ทำ โดยกำหนดสมการสมคุลของมวลที่ปมทุกๆปมในระบบโครงข่าย โดยพิจารณาให้อยู่ในรูป สมการของความสัมพันธ์ระหว่าง อัตราการไหลของๆไหลโดยปริมาตรกับความดัน โดยทั่วไป ระบบสมการดังกล่าว จะหาคำตอบได้ยาก เนื่องจากไม่ใช่สมการเชิงเส้น ต้องใช้วิธีการพิเศษ เพื่อ ให้ได้ผลที่ถูกด้องตามที่ต้องการ วิธีหนึ่งที่นำมาใช้ในการแก้สมการของระบบคือ เทคนิคการ ปฏิบัติช้ำของ นิวตัน-ราฟสัน เทคนิควิธีนี้ จะใช้ระบบสมการเชิงอนุพันธ์ และสมการทางพีชคณิต จัดการแก้ไขระบบสมการใหม่ ให้อยู่ในรูปสมการเมตริก ซึ่งการจัดเรียงตัวสัมประสิทธิ์ของ สมการจะอยู่ในรูปแถบทะแยงมุมในเมตริกจัตุรัส การปฏิบัติช้ำเพื่อหาคำตอบ เริ่มค้นโดยวิธีหาค่า สูงสุดของแถบแต่ละแถวในแนวดิ่งที่กำหนดของเมตริก แล้วคำเนินการทางพีชคณิตด้วยการตัด และลดค่าโดยวิธีการของเกาซ์ จนกระทั่งสัมประสิทธิ์ในแนวทะแยงมุมจากค้านซ้ายลงไปทาง ด้านขวาล่างเป็น 1 ทุกค่า และสัมประสิทธิ์อื่นๆเป็นศูนย์ วิธีการ นิวตัน-ราฟสัน จะกระทำซ้ำจนกระทั่ง ได้ผลลัพธ์ที่ถูกต้องเหมาะสมตามที่กำหนด

ข้อมูลที่จำเป็น สำหรับการแก้สมการ ประกอบด้วย ระดับยกของแต่ละปมจากฐานอ้างอิง เส้นผ่าศูนย์กลางและความยาวของท่อระหว่างปม ความหยาบของผิวภายในท่อ สมบัติทาง กายภาพของของไหล กราฟแสดงสมรรถนะของปั๊ม (ถ้ามี) เป็นต้น

โปรแกรมจะแสดงคำตอบของระบบสมการในรูปของตัวแปรคือ ความคันและอัตราการ ใหลของของไหลโดยปริมาตร ตลอดจนสัมประสิทธิ์ความเสียดทานภายในท่อ ที่ตำแหน่งต่างๆ

ACKNOWLEDGMENTS

It has been my good fortune to have had close association with some people who aided in the completion of this work. The author thanks to Prof. James O. Wilkes who acted as my advisor, for his enthusiastic interest, comments, and suggestions throughout this research work. The author also thanks Dr. Pornpote Piumsomboon for his advice and helpful suggestions especially giving some useful software. The author would like to extend his sincere appreciation to Mr. Tauntong Suwannahong for his kindness and suggestions about the computer programs and to acknowledge the Petroleum Authority of Thailand for providing a scholarship to study this program. Finally, the moral support from my family has been of great value in the moments of frustration during this work.

TABLE OF CONTENTS

		PAGE
	Title Page	i
	Abstract	iii
	Acknowledgments	v
	List of Tables	ix
	List of Figures	xi
	Notation	xiii
CHAPTER		
I	INTRODUCTION	1
	1.1 Formulation of Design Strategy	2
	1.2 Process Simulator	3
II	MATHEMATICAL MODEL	5
	2.1 Liquid Flow in Pipelines	5
	2.2 Liquid Flow across a Pump with Elevation change	7
	2.3 Compressible Gas Flow in Pipelines	8
	2.4 Compressible Gas Flow across a Compressor	16
	with Elevation change	
III	PRINCIPLES FOR ANALYZING	19
	GENERAL FLUID NETWORKS	
	3.1 Introduction	19
	3.2 Flow in Pipelines	20

CHAPTER		PAGE
	3.3 Flow in Equipment	22
	3.4 Pipeline Flow with Partial Derivatives	24
	3.5 Equipment Flow with Partial Derivatives	27
	3.6 Conversion Units	29
	3.7 Nodal Material Balance Equations	32
	3.8 Newton-Raphson Method	33
	3.9 Terminal Node with Specified Injection Rate	41
	3.10 FORTRAN Language	44
	3.11 Program Description	44
IV	PROGRAM TESTING	46
	4.1 Gas Network	46
	4.2 Liquid Network	56
V	RESULTS AND DISCUSSION	68
	5.1 Effects of Assumptions	73
	5.2 Computational Aspects	75
	5.3 Simulation Approach	76
VI	CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS	78
	FOR FURTURE WORK	
	6.1 Conclusions	78
	6.2 Recommendations for Future Work	80
	REFERENCES	81

CHAPTER	PAGE
APPENDICES	
APPENDIX A: FANNING FRICTION FACTOR	83
APPENDIX B: BANDWIDTH SETTING	84
APPENDIX C: GAS CODE	87
CURRICULUM VITAE	133

LIST OF TABLES

TABLE		PAGE
3.1	Liquid flow rate with partial derivatives	24
3.2	Inclined flow rate with partial derivatives	25
3.3	Horizontal flow rate with partial derivatives	26
3.4	Non-zero liquid flow rate across a pump with	27
	partial derivatives	
3.5	Gas flow rate across a compressor with partial	28
	derivatives	
3.6	British and SI units	29
3.7	Conversion units for α_{ji} , β and Re_{ji}	30
3.8	Conversion units for λ_{ji} , δ_{ji} and ϕ_{ji}	30
3.9	Conversion units for A_{ji} , ξ_{ji} and ψ_{sc}	31
4.1	Data for gas transmission pipeline connections	51
4.2	Initial guesses and specified pressures for gas	52
	transmission system	
4.3	Node-type for gas transmission system	53
4.4	Gas transmission system with specified	53
	withdrawal rates	
4.5	Converged pressures for gas transmission system	54
4.6	The flow rates distribution for gas transmission system	54
4.7	The Fanning friction factors for gas transmission	54
	system	
4.8	Data for water transmission pipeline connections	62

TABLE		PAGE
4.9	Initial estimate and fixed pressures for water	64
	transmission system	
4.10	Node-types for water transmission tunnel system	64
4.11	Water transmission tunnel system with specified	65
	withdrawal rates	
4.12	Nodal elevations for water transmission tunnel system	65
4.13	Converged pressures for water transmission	66
	tunnel system	
4.14	The flow rates distribution for water transmission	66
	tunnel system	
4.15	The Fanning friction factors for water transmission	67
	tunnel system	
5.1	Comparison of the results of GAS code with TGNET	68
	code for flow distribution of gas transmission system	
5.2	Comparison of the results of LIQUID code with	70
	PICCOLO code for flow distribution of water	
	transmission tunnel system	
R 1	Determination of handwidth	86

LIST OF FIGURES

FIGURE		PAGE
2.1	Pressure drop in an inclined pipeline for flow from node j to node i	5
2.2	Centrifugal pump and performance curve	7
2.3	Inclined compressible gas flow from node j to node i	8
2.4	Horizontal compressible gas flow from node j to node	i 14
3.1	A general flow diagram for the fluid network	45
	analysis program	
4.1	Sketch of topological representation of the gas	46
	transmission system	
4.2	Topological representation with demand rates to	47
	industries	
4.3	Gas transmission network with internodal distances	48
4.4	Gas transmission network with pipeline sizes	49
4.5	Sketch of the branched network of water transmission	56
	tunnel system	
4.6	Topological representation with demand rates to	57
	customers	
4.7	Water transmission tunnel network with internodal	58
	distances	
4.8	Water transmission tunnel network with pipeline sizes	59
4.9	Water transmission tunnel network with nodal	60
	elevations	

FIGURE		PAGE
5.1	Topological representation of gas transmission	69
	network with flow rates and nodal pressures	
	distribution	
5.2	Topological representation of water transmission	72
	tunnel network with flow rates and nodal pressures	
	distribution	
5.3	Two topological descriptions of the same network	76
	resulting in different bandwidths	
A.1	Fanning friction factor for flow in pipelines	83
B.1	Topological descriptions of a network whose	85
	bandwidth is to be computed	

xiii

NOTATION

Definition
Pump coefficient
Pump coefficient
Specific heat capacity at constant volume
Specific heat capacity at constant pressure
Nodal connection
Pipeline diameter
Fanning friction factor
Gravitational acceleration
Subscript for upstream node
Subscript for downstream node
Ratio of c _p to c _v
Pipeline length
Mass flow rate
Molecular weight of gas
Number of nodes
Nodal pressure
Nodal pressure at standard conditions
Average pressure
Volume flow rate
Volume flow rate at standard conditions
Universal gas constant
Reynolds number

T	Temperature
T_{sc}	Temperature at standard conditions
u	Velocity
W_c	Compression power
z	Elevation
$Z_{ ext{avg}}$	Average compressibility factor
Z_{sc}	Compressibility factor at standard conditions
ε	Pipeline roughness
$\tau_{\mathbf{w}}$	Shear stress at wall
μ	Viscosity
ρ	Density

Table of Greek Letters alpha α μ mu β beta ξ хi gamma pi γ π delta sigma δ σ epsilon tau ε τ phi ζ zeta θ psi theta λ lambda omega ω rho ρ