ESCUELA SUPERIOR POLITÉCNICA DEL LITORAL

Facultad de Ingeniería en Mecánica y Ciencias de la Producción

Construcción de un Disipador de Calor por Enfriamiento Líquido para una Unidad Central de Procesamiento (CPU) y Validación Experimental de su Rendimiento Térmico

PROYECTO INTEGRADOR

Previo la obtención del Título de: Ingeniero Mecánico

Presentado por: Yuri Iván Espinoza Nieto Christian Eduardo Rodríguez Echeverría

> GUAYAQUIL - ECUADOR Año: 2020

AGRADECIMIENTO

Nuestro más sincero agradecimiento a nuestros compañeros con los que hemos compartido esta experiencia de estudiar en ESPOL, a nuestros familiares por apoyarnos en todas nuestros caminos y acciones, a nuestros profesores por impartirnos sus experiencias y a nuestro tutor el Dr. Eduardo Castillo por darnos la oportunidad de realizar este proyecto.

Yuri Iván Espinoza Nieto y Christian Eduardo Rodríguez Echeverría

DECLARACIÓN EXPRESA

"Los derechos de titularidad y explotación, no nos corresponde conforme al reglamento de propiedad intelectual de la institución; *Yuri Iván Espinoza Nieto y Christian Eduardo Rodríguez Echeverría* damos nuestro consentimiento para que la ESPOL realice la comunicación pública de la obra por cualquier medio con el fin de promover la consulta, difusión y uso público de la producción intelectual"

Yuri Iván Espinoza Nieto

Christian Eduardo Rodríguez Echeverría

EVALUADORES

Angel Ramirez Mosquera, Ph.D. PROFESOR DE LA MATERIA

Eduardo Castillo Orozco, Ph.D. PROFESOR TUTOR

RESUMEN

La demanda de procesadores para computadoras cada vez más potentes ha impulsado al mercado a generar sistemas de refrigeración que logren disipar el calor producido por éstos. Actualmente en el Ecuador no existen empresas que se dediquen a la fabricación de estos productos. Por esta razón la empresa emergente Castillo Labs ha diseñado una alternativa de bloque de disipación de calor por refrigeración líquida para procesadores. Esta empresa solicita la fabricación y validación de un bloque disipador de calor para CPU. EL objetivo de este trabajo y proyecto integrador es fabricar este nuevo diseño y validar su rendimiento térmico con simulaciones de Dinámica de Fluidos Computacional y pruebas experimentales.

La fabricación se la realizó conforme a las especificaciones del diseñador en un centro de mecanizando de control Numérico por Computadora por medio de códigos G y M generados en Fusion 360. Se diseñó un banco de pruebas para la validación experimental. Este banco consiste en un chasis de pared donde se montan los componentes de computadora junto a instrumentos de medición de temperatura. Los resultados teóricos fueron obtenidos por simulación de Dinámica de Fluidos Computacional y ecuaciones de transferencia de calor. Los resultados experimentales fueron adquiridos mediante el uso de termopares y de un equipo adquisidor de datos conectado a LabVIEW.

Los resultados demuestran que el nuevo equipo impide que el CPU sobrepase una temperatura de 58 °C al 100% de su carga. Los datos experimentales presentaron una diferencia relativamente alta al ser comparados con los cálculos teóricos y de simulación numérica. Se sugiere que esta discrepancia se debe a la baja precisión de los instrumentos y a que las condiciones de funcionamiento y operación del banco de pruebas son muy variables. Por lo que se recomienda realizar nuevas pruebas experimentales después de reducir las resistencias térmicas por irregularidades superficiales y por la aplicación de pasta térmica, y cambiando los termopares por detectores de resistencia térmica, i.e., RTD PT100. Además, el diseño puede ser mejorado, aumentando el tamaño de la base del bloque de disipación. Otro posible

estudio para el diseño es utilizar distintos tipos de refrigerante en lugar de agua desionizada.

Palabras clave: Bloque de disipación de calor, Refrigeración líquida, Simulación CFD, Transferencia de calor, Códigos G y M.

ABSTRACT

Over the years there has been an increase in demand for more powerful processing units, CPUs. This has motivated the development of new technologies and cooling solutions capable of evacuating the heat produced in CPUs. At this moment, there is no company in Ecuador that designs and manufactures these kinds of solutions. Castillo Labs, a local startup is committed to design and manufacture liquid-cooled CPU blocks for highperformance computers. This company needs to fabricate and validate a new CPU block design. This work and capstone project aims to manufacture this new design and validate the thermal performance through Computational Fluid Dynamics simulations and experimental tests.

The fabrication of the CPU block was carried out following the designer's specification using a Computerized Numerical Control vertical machining center through G and M code that was generated in Fusion 360. A bench test was designed for experimental validation. The bench test consists on a wall-mounted chassis where computer components are assembled as well as the instruments for measuring temperature. The theoretical results were taken as those coming from Computational Fluid Dynamics simulation and heat transfer equations. The experimental results were gathered by thermocouples and a data acquisition system connected to LabVIEW.

Results show that the new device prevents the CPU from exceeding a temperature of 58°C at 100% load. The experimental results present a relatively high discrepancy with theoretical calculations and numerical simulation results. It is suggested that this is due to low precision of the instrumentation and a considerably high variation of the bench test operation conditions. Therefore, it is recommended to perform new experiments after reducing the thermal resistance by surface irregularities and thermal paste application, and changing the thermocouples by resistance temperature detectors, i.e., RTD PT100. Furthermore, the design can be improved by increasing the CPU block contact surface. Other case if study can be done by analyzing different kinds of refrigerants instead of deionized water.

Keywords: PC water block, liquid refrigeration, CFD simulation, heat transfer, G and M codes.

ÍNDICE GENERAL

RESUN	MEN	I
ABSTR	RACT	III
ÍNDICE	E GENERAL	IV
ABREV	/IATURAS	VI
SIMBO	DLOGÍA	. VII
ÍNDICE	E DE FIGURAS	IX
ÍNDICE	E DE TABLAS	XI
CAPÍTI	ULO 1	1
1.	Introducción	1
1.1	Descripción del problema	1
1.2	Justificación del problema	1
1.3	Objetivos	2
1.3.1	Objetivo General	2
1.3.2	Objetivos Específicos	2
1.4	Marco teórico	2
1.4.1	Refrigeración de componentes electrónicos	2
1.4.2	Importancia de la refrigeración de los componentes electrónicos como	
	los procesadores de computadora	3
1.4.3	Investigaciones y tecnologías actuales	4
1.4.4	Métodos de refrigeración	5
1.4.5	Beneficios de la refrigeración de computadoras	6
1.4.6	Ciclo de refrigeración liquida	7
1.4.7	Selección de bloque de disipación	8
1.4.8	Instrumentos de medición	9
CAPÍTI	ULO 2	2
2.	Metodología y diseño del banco de pruebas	2
2.1	Diseño del banco de pruebas	2
2.2	Selección de los instrumentos de medición	12
2.2.1.	Matriz de selección del instrumento de medición de temperatura	12
2.3	Selección de componentes para el banco de pruebas	15
2.4	Selección de instrumentos de medición para banco de pruebas	17

2.5	Diseño del concepto	18
2.6	Simulación del bloque de refrigeración líquida	19
2.7	Fabricación del bloque de refrigeración a validar	22
2.8	Fabricación del tablero de pruebas	22
2.9	Medición de las temperaturas	23
2.10	Cálculos teóricos	24
2.10.1	Resistencia térmica del IHS	24
2.10.2	Resistencia térmica de la pasta térmica	25
2.10.3	Resistencia térmica de la base	25
2.10.4	Resistencia térmica de las aletas	25
2.11	Cálculos experimentales	28
CAPÍTU	LO 3	12
3.	Resultados Y Análisis	12
3.1	Resultados de fabricación	12
3.2	Resultados de simulación	30
3.2.1	Resultados teóricos	37
3.3	Resultados experimentales	
3.4	Análisis comparativo de resultados obtenidos	40
3.5	Análisis de costos	40
CAPÍTU	LO 4	30
4.	Conclusiones Y Recomendaciones	30
4.1	Conclusiones	30
4.2	Recomendaciones	44
BIBLIOG	GRAFÍA	46
APÉNDI	CES	49
BIBLIOG	GRAFÍA	
APÉNDI	CES	

ABREVIATURAS

- ESPOL Escuela Superior Politécnica del Litoral
- ASTM American Society for Testing and Materials
- NACE National Association of Corrosion Engineer
- SSC Electrodo de Plata Cloruro de Plata
- CSE Electrodo de Cobre Sulfato de Cobre
- HWL High Water Level
- LWL Low Water Level
- CIS Inspección pasó a paso, medición de potenciales de encendido
- MPY Milésimas de pulgadas por año
- CPU Central Processing Unit
- GPU Graphics Processing Unit
- IHS Integrated Heat Spreader
- TDP Potencia de Diseño Térmico
- OC Overclocking
- BIOS Basic Input/Output System
- PCM Phase Changing Material
- RAM Random Access Memory
- SSD Solid State Disk
- GB Gigabyte
- PCI Peripheral Component Interconnect

SIMBOLOGÍA

Cu	Cobre
Ni	Níquel
Al	Aluminio
Re	Número de Reynolds
U	Coeficiente global de transferencia de calor
h	Factor de convección
K _{IHS}	Coeficiente de conductividad del IHS
K _{AL}	Coeficiente de conducción del aluminio
K_{f}	Coeficiente de conducción del fluido
π	Pi (3.1416)
OC MHz	Frecuencia del procesador en Overclocking en Mega Hertz
Stock MHz	Frecuencia de paquete del procesador en Mega Hertz
OC Vcore	Voltaje del procesador con Overclocking
Stock Vcore	Voltaje de paquete del procesador
δT _{IHS-room}	Diferencia de temperatura entre la superficie del IHS y de la
	habitación
W	Watt
Ŵ ġ	Watt Flujo de calor
W ġ q' _T	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido
W ġ ġ _T ġ _{exp}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido
W ġ ġ _T ġ _{exp} ġ _A	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas
W ġ <i>ġ_T</i> ġ _{exp} ġ _A T _f	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido
W q q _T q _{exp} q _A T _f δT	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente
W q q _T q _{exp} q _A T _f δT T _{IHS}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS
W q q _T q _{exp} q _A T _f δT T _{IHS} T _{mi}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS Temperatura media de entrada al volumen de control
W \dot{q} \dot{q}_T \dot{q}_{exp} \dot{q}_A T_f δT T_{IHS} T_{mi} T_{mo}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS Temperatura media de entrada al volumen de control
W \dot{q} \dot{q}_T \dot{q}_{exp} \dot{q}_A T_f δT T_{IHS} T_{mi} T_{mo} T_{in}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS Temperatura media de entrada al volumen de control Temperatura media de salida al volumen de control
W \dot{q} \dot{q}_T \dot{q}_{exp} \dot{q}_A T_f δT T_{IHS} T_{mi} T_{mo} T_{in} T_{out}	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS Temperatura media de entrada al volumen de control Temperatura media de salida al volumen de control Temperatura de entrada del fluido
W \dot{q} \dot{q}_T \dot{q}_{exp} \dot{q}_A T_f δT T_{IHS} T_{mi} T_{mo} T_{in} T_{out} T_c	Watt Flujo de calor Flujo de calor teórico del IHS hasta el fluido Flujo de calor experimental hacia el fluido Transferencia de calor en las aletas Temperatura promedio del fluido Diferencia de temperatura entre el procesador y el ambiente Temperatura promedio del IHS Temperatura media de entrada al volumen de control Temperatura media de salida al volumen de control Temperatura de entrada del fluido Temperatura de salida del fluido

θ_{b}	Variación de temperatura de la base y promedio del fluido	
R _{PT}	Resistencia térmica de la pasta térmica	
R _B	Resistencia térmica de la base	
R _{eq}	Resistencia térmica equivalente de las aletas	
R _{tB}	Resistencia térmica en la base de las aletas	
R _{tA}	Resistencia térmica en las aletas	
R _{PT} "	Resistencia térmica por unidad de área	
h _{IHS}	Altura del IHS	
L _{IHS}	Espesor del IHS	
L_{B1}	Longitud del primer segmento de la base	
L_{B2}	Longitud del segundo segmento la base	
L_A	Longitud de la aleta	
Р	Perímetro del segmento transversal de las aletas	
A _B	Área de contacto entre el IHS y el bloque de refrigeración	
A_t	Área de sección circular de la tubería	
A _{IHS}	Área transversal del IHS	
A_{B1}	Área transversal del primer segmento de la base	
A_{B2}	Área transversal del segundo segmento de la base	
A_{BA}	Área total de la base en las aletas	
A _A	Área transversal de las aletas	
A_{C}	Área de contacto de una aleta	
A_{T}	Área total de contacto de las aletas con el fluido	
Ν	Número de aletas	
n_o	Eficiencia total de las aletas	
n _f	Eficiencia por aleta	
V _{prom}	Velocidad promedio del fluido	
Q	Caudal	
'n	Flujo másico del fluido	
ρ	Densidad del fluido	
C_p	Calor específico del fluido	
D _t	Diámetro de tubería	
μ	Viscosidad dinámica	

ÍNDICE DE FIGURAS

Figura 1.1 Sistema de refrigeración líquida, obtenida de [28]8
Figura 2.1 Termocupla tipo J de montaje tipo tornillo (1/4" – 20 UNC) [39]17
Figura 2.2 Conexiones de tubería y configuración de los componentes para el
banco de pruebas
Figura 2.3 Sistema IHS – Pasta térmica - Bloque de refrigeración –
Volumen de control del agua19
Figura 2.4 Detalles del mallado20
Figura 2.5. Diseño en Inventor 2020 del tablero de pruebas
Figura 2.6 Distribución de resistencias en el Bloque de Disipación de calor24
Figura 3.1 Fotografías del bloque de disipación líquida fabricado12
Figura 3.2 Computadora montada en un tablero de pruebas
Figura 3.3. Campo de temperatura del bloque de refrigeración (Vista diagonal)31
Figura 3.4 Campo de temperatura del bloque de refrigeración (Vista superior)32
Figura 3.5 Campo de temperatura del fluido (Vista inferior)
Figura 3.6 Campo de temperatura del fluido dentro del bloque de refrigeración
(Vista isométrica)
Figura 3.7
Figura 3.8 Líneas del campo de velocidad del bloque (Vista isométrica)
Figura 3.9. Líneas del campo de velocidad del bloque (Vista inferior)
Figura 3.10 Campo superficial de temperatura del IHS a velocidad de flujo
de 0.387 m/s (Vista superior)35
Figura 3.11 Campo superficial de temperatura de la Pasta Térmica a velocidad
de flujo de 0.387 m/s (Vista superior)35
Figura 3.12 Campo de temperatura en el plano XY del disipador de calor
(Corte frontal en el eje simétrico)36
Figura 3.13 Campo de temperatura en el plano YZ del disipador de calor
(Corte lateral en el eje simétrico)36
Figura B 1 Selección de termocupla58
Figura B 2 Selección de O-Ring del Bloque de Disipación de calor [44]59

Gráfico D 2 Temperatura promedio de la Tarjeta Madre medido con termocupla	•
tipo K64	4
Gráfico D 3 promedio de la entrada del fluido medido con termocupla tipo J6	5
Gráfico D 4 Temperatura promedio de la salida del fluido medido con	
termocupla tipo J65	ō
Gráfico D 5 Gráfico comparativo entre la temperatura de entrada y salida medido .66	6
Figura E 1. Diagrama de bloques de la simulación en LabVIEW67	7
Figura E 2 Diagrama de bloques de la simulación en LabVIEW (Continuación)68	3
Figura E 3 Presentación de resultados de la simulación en LabVIEW69	9

ÍNDICE DE TABLAS

Tabla 1.1 Ventajas y desventajas de los medidores de temperatura	9
Tabla 2.1 Parámetros de selección de los instrumentos de medición	
de temperatura	13
Tabla 2.2 Rango de calificaciones	14
Tabla 2.3 Matriz de selección de los instrumentos de medición de temperatura	14
Tabla 2.4 Accesorios usados en el banco de pruebas	19
Tabla 2.5. Lista de materiales según las piezas ingresados en ANSYS	
para la simulación	21
Tabla 3.1 Resultados teóricos	37
Tabla 3.2 Caudal promedio del sistema	38
Tabla 3.3 Resultados experimentales	39
Tabla 3.4 Resultados experimentales	39
Tabla 3.5 Porcentaje de error del banco de pruebas vs simulación en ANSYS	39
Tabla 3.6 Costos de fabricación y validación del bloque de refrigeración	40
Tabla A 1 Hoja de procesos para fabricación del bloque de aluminio	50
Tabla A 2 Hoja de procesos para fabricación de la tapa del bloque	52
Tabla A 3 Hoja de procesos para fabricación de base para el bloque	56
Tabla C 1 Resultados obtenidos por simulación para la validación del	
bloque de refrigeración	60
Tabla C 2 Resultados obtenidos por simulación para la validación del	
bloque de refrigeración (Continuación)	61
Tabla C 3 Cálculos de los resultados teóricos	62
Tabla C 4 Datos obtenidos desde el programa IHT	63

CAPÍTULO 1

1. INTRODUCCIÓN

1.1 Descripción del problema

En la última década en el Ecuador y en el resto del mundo ha incrementado el uso de computadoras de escritorio y portátiles [1]–[3]. Por otro lado, al mismo tiempo la demanda de procesadores más potentes en computadores de escritorio ha aumentado, a causa de los nuevos usos que se dan. Este aumento de potencia se traduce en mayor generación de calor debido a su funcionamiento [4], [5]. La empresa Castillo Labs ha diseñado un sistema disipación de calor por enfriamiento líquido para las unidades centrales de procesamiento (CPUs). Esta empresa requiere la validación de su diseño para determinar el potencial de un producto de este tipo dentro del mercado ecuatoriano.

1.2 Justificación del problema

Los usuarios que requieren una alta demanda de recursos por parte de sus computadores, debido a trabajo o estudios, son los más propensos a dañar sus equipos, y por tanto cambiar la o las piezas afectadas [6]. En Ecuador no existen empresas que se dediquen a la fabricación de sistemas de refrigeración para computadoras [7], por lo que a los usuarios les resulta complicado y costoso conseguir un sistema de refrigeración que se adapte a sus necesidades [8]. Por consecuencia, se importan estos productos, lo que ocasiona un perjuicio al país por la salida de divisas [9].

La empresa emergente Castillo Labs está comprometida al diseño de intercambiadores de calor de alto rendimiento parta la industria electrónica. Esta empresa se ha percatado del problema y ha realizado un diseño de disipador de calor de enfriamiento líquido. El equipo está diseñado para remover calor eficientemente de CPUs mediante conducción y convección forzada usando un refrigerante líquido.

La empresa requiere, antes de lanzar su producto al mercado ecuatoriano, determinar el rendimiento térmico de su diseño. Para esto, demanda la simulación computacional del flujo del fluido y transferencia de calor del disipador al líquido refrigerante, la fabricación del equipo para las pruebas experimentales de rendimiento, y comparar ambos resultados.

1.3 Objetivos

1.3.1 Objetivo General

Validar el funcionamiento de un disipador de calor de enfriamiento líquido para CPUs y determinación de su rendimiento térmico.

1.3.2 Objetivos Específicos

- 1. Establecer códigos G y M para la mecanización CNC de los componentes del disipador de calor.
- 2. Simular el flujo y transferencia de calor dentro del disipador mediante la programación CFD.
- 3. Desarrollar un banco de pruebas experimentales
- Demostrar el rendimiento térmico experimental del disipador de calor en varias condiciones de operación para la comparación con el modelaje CFD

1.4 Marco teórico

1.4.1 Refrigeración de componentes electrónicos

La refrigeración en todos los componentes electrónicos de cualquier tipo de equipo es necesaria para que éstos posean un buen rendimiento durante su operación. Todo componente electrónico genera calor, debido a la transmisión de los electrones a través de los hilos conductores, y es este calor que debe ser disipado. A mayor demanda de operación del computador, mayor será el voltaje necesario para su operación y, en consecuencia, el calor generado será mucho mayor. Por esta razón, es necesario remover el calor producido a altas demandas de operabilidad,

caso contrario, provocará daños en los componentes electrónicos por ser operados a altas temperaturas [10].

El motivo por el cual estos componentes electrónicos se dañan durante su operación es por el fenómeno físico llamado electromigración, el cual produce el movimiento de los iones de los materiales conductores de un circuito electrónico. A alto consumo de recursos, aumenta la temperatura de los componentes, produciendo una ruptura de estos elementos conductores. Para reducir este efecto, se deberá restringir su temperatura mediante un sistema de refrigeración que mantenga los componentes del sistema a una temperatura óptima de operación [10].

1.4.2 Importancia de la refrigeración de los componentes electrónicos como los procesadores de computadora

Como mencionado anteriormente, los CPUs producen una cantidad significativa de calor. Estas altas temperaturas pueden causar que el sistema se apague como una forma de protección de componentes importantes, y así evitar daños permanentes. Los ventiladores y radiadores son por tanto necesarios para mantener a los CPUs trabajando a temperaturas aceptables. La mayoría de los procesadores vienen empaquetados con un sistema de refrigeración stock, propio de cada compañía fabricante, a excepción de CPUs de alto rendimiento, los cuales necesitan un sistema de refrigeración stock [10].

Existen dos grupos de sistemas de refrigeración para los procesadores, los cuales pueden ser por aire o por agua. Cada compañía tiene sus propios diseños, pero generalmente han seguido un estándar trazado. Por ejemplo, los refrigeradores por aire pueden ser de torre, de corriente descendente y de corriente ascendente. Para los sistemas de refrigeración líquida existen compañías las cuales venden los sistemas todo en uno y otros personalizables para CPU y Graphic Processor Unit (GPU) [10].

1.4.3 Investigaciones y tecnologías actuales

El avance de la tecnología durante estos años ha aumentado la demanda de mejores procesadores que sean cada vez más rápidos. En la actualidad, se sigue sosteniendo la Ley de Moore, la cual indica que el número de transistores se dupliquen cada dos años y por ende el calor producido también [11]. Por esta razón, se desarrollan nuevas tecnologías de disipación de calor cada vez más compactas y eficientes.

Otra manera de mejorar la eficiencia de transferencia de calor entre el difusor térmico integrado (IHS, por sus siglas en inglés) y el bloque de agua es el uso de termoeléctricos. Un enfriador termoeléctrico (TEC) crea un flujo de calor entre las uniones de dos tipos diferentes de semiconductores a través del efecto Peltier, que se conoce generalmente como efecto termoeléctrico. Pero, este sistema no es muy eficiente con respecto a los demás [12] [13].

Otra alternativa de refrigeración de los sistemas electrónicos que ha recibido gran atención durante estos últimos años es la refrigeración por materiales con cambios de fase, por sus siglas en inglés Phase Changing Materials (PCM). Los PCM son materiales que poseen una temperatura baja de fusión y almacenan energía de cualquier dispositivo con el que esté en contacto para ser usado en cualquier otro propósito, en este caso es desecharlo al ambiente [12]. Este concepto de refrigeración emergió de la teoría de que existe mayor transferencia de calor en el momento que el fluido refrigerante se dispone en el punto de cambio de estado [14] [15].

Una manera eficiente, y la más usada en la actualidad de disminuir la temperatura de la tarjeta madre, es el uso de bloques de disipación de calor a base de agua. Estos bloques constituyen principalmente aletas, que estarán en contacto con un fluido refrigerante, el cual absorberá el calor emitido por el IHS para finalmente ser disipado hacia el ambiente por medio de un radiador. El uso de nanopartículas en fluidos, conocidos como nanofluidos han demostrado un aumento en el rendimiento de este dispositivo de refrigeración [16],[17],[18],[19], [20].

4

1.4.4 Métodos de refrigeración

Según Richarte [21], los distintos métodos aplicados para la refrigeración de los CPUs son:

• Refrigeración por aire activo

Este sistema está compuesto por un disipador y un ventilador. El ventilador se ubica encima del disipador para retirar el calor transferido a éste desde el IHS. En la actualidad, estos disipadores tienen heat-pipes (tubos de calor), los cuales tienen una alta conductividad térmica. Incluso existen otros que tienen metal líquido dentro de los heat-pipes, el cual fluye por medio de una bomba electromagnética. Tienen una alta eficiencia; sin embargo, son de un costo más elevado en comparación a los otros métodos [22].

Refrigeración por método pasivo

Este sistema no requiere energía, ya que solo se necesita de disipadores de gran tamaño. Los disipadores son sencillos, económicos y de fácil instalación, además poseen alta conductividad térmica. La forma de transferencia de calor es por conducción y convección natural con el aire. Generalmente, se fabrican estos disipadores de aluminio por sus propiedades físicas y costo [22].

• Refrigeración líquida

Se trata de un sistema de refrigeración cíclico, en donde el bloque de refrigeración transfiere el calor desde la fuente por conducción hasta el fluido de trabajo por convección. Una bomba impulsa el fluido por el sistema hasta el radiador, en donde se disipa el calor hacia la atmósfera. Existen sistemas personalizados en donde el fluido termina en un reservorio que posibilita retirar las burbujas de aire y por ende mantener la presión y transferencia de calor constante. Además, concede un fácil mantenimiento al sistema. Este método es silencioso y eficiente [23].

• Tubos de Calor

Este método utiliza a la convección natural de los fluidos para ponerlos en movimiento. El fluido se mueve de la base hasta el otro extremo del disipador en donde se enfría y baja por la diferencia de densidades. Los tubos de calor o heat-pipes son tubos sellados, y huecos en donde se aloja el fluido de trabajo. El fluido está a una presión baja cercana a la de su punto de ebullición. En lo regular son construidos de cobre [24].

Cambios de fase

Es en esencia un sistema de refrigeración por compresión y expansión de un fluido con cambio de fase. Primero, el fluido absorbe calor del procesador, en donde se evapora, es comprimido por un compresor y llevado a un radiador en donde se condensa. Luego pasa por una válvula de expansión, y es llevado nuevamente hasta el evaporador [22].

1.4.5 Beneficios de la refrigeración de computadoras

Una buena refrigeración permite que el sistema mantenga su estabilidad y alarga el tiempo de vida de los componentes. Además, otra ventaja de la refrigeración es poder realizar overclocking (OC) o aumento de la frecuencia del reloj del procesador o del chip de la tarjeta gráfica. Por otro lado son menos ruidosos que otras formas de refrigeración [25], [26].

Normalmente el fabricante dispone de procesadores que pueden ser elevados hasta frecuencias mucho más altas que otros. Por ejemplo, un procesador Intel Core i7-8700 tiene una frecuencia básica de 3.20 GHz y una frecuencia turbo máxima de funcionamiento de 4.60 GHz. Al aumentar esta frecuencia aumenta el poder de procesamiento de los chips integrados, es decir, aumenta la cantidad de cálculos que estos pueden realizar, pero también aumenta la potencia disipada. Por lo que, es primordial el uso de un buen sistema de refrigeración que permita disipar este calor y así sacarle un mayor provecho a la CPU y a la GPU [25], [27].

1.4.6 Ciclo de refrigeración liquida

Según manuales de la construcción de refrigeración líquida [26], [28], el ciclo del sistema de refrigeración está compuesto por los siguientes componentes:

Líquido refrigerante

Se utilizan líquidos con alto calor específico, como el agua, agua desionizada, diferentes tipos de soluciones de glicoles con agua, y fluido dieléctrico [29].

Bloque de disipación o refrigeración líquida

Es un intercambiador de calor. El bloque está compuesto por micro aletas las cuales aumentan la superficie de transferencia de calor.

Radiador y ventiladores

Recibe el fluido a alta temperatura. Disipa el calor del fluido por medio de flujo forzado de aire

Reservorio

Es un tanque el cual mantiene la presión del fluido estable. Permite desplazar las burbujas dentro de las tuberías al crear el ensamble.

Bomba hidráulica

Es el equipo que pone en circulación al refrigerante dentro del ciclo.

Tuberías

Existen distintos tipos de tuberías que conectan a los componentes entre sí. Los de tubo rígido y los de tubo suave, siendo los primeros más caros y estéticos que los otros.

Accesorios de tubería

Son utilizados para conectar a las tuberías con los distintos componentes del ciclo de refrigeración.



Figura 1.1 Sistema de refrigeración líquida, obtenida de [30]

1.4.7 Selección de bloque de disipación

Para poder seleccionar un bloque de disipación líquida se necesita primero determinar la potencia de fabrica a disipar del componente eléctrico, es decir, el TDP o potencia de diseño térmico en condiciones nominales (sin OC). Por ejemplo, el Intel Core i7 8700K con un TDP de 95W, por tanto, indica que se necesita disipar 95W de calor [31]. Ahora, para calcular el TDP con overclocking se aplica la ecuación (1.1).

$$TDP_{OC} = TDP * \left(\frac{OC MHz}{StockMHz}\right) * \left(\frac{OC Vcore}{Stock Vcore}\right)^2$$
(1.1)

Luego, tomando como ejemplo el Intel Core i7 8700K:

- Frecuencia básica del procesador: 3.70 GHz
- Frecuencia turbo máxima: 4.70 GHz
- TDP: 95W
- Voltaje de stock: 1.2V
- Voltaje máximo de OC: 1.72 V

Si se le aplica los 4.7 GHz de velocidad, con un voltaje de 1.72 V, se obtiene un TDP_OC aproximado de 248 W. Por lo que, si se desea alcanzar este OC se necesita colocar un disipador capaz de absorber y expulsar el calor generado [10].

Los bloques de refrigeración líquida se seleccionan según el coeficiente C/W que constituye una medida de la capacidad de disipar calor. Se expresa en Celsius (C) entre potencia en vatios (W). Se lo determina dividiendo la diferencia entre la temperatura del procesador y el ambiente por el TDP del procesador. Expresada como se indica en la ecuación (1.2).

$$\frac{\delta T}{TDP} = \frac{C}{W}$$
(1.2)

En la actualidad los procesadores llevan sensores de temperaturas integrados para medir la temperatura del IHS y proteger al equipo de daños, estas temperaturas pueden ser observadas en el software de la Basic Input Output System (BIOS), o en algún otro software que tome esta información y la muestre desde el sistema operativo. El sistema se apaga cuando la temperatura del IHS llega a $100^{\circ}C$ como forma de protección.

1.4.8 Instrumentos de medición

Según la ecuación general de transferencia de calor es preciso utilizar instrumentos de medición de temperatura y de flujo.

Los instrumentos de medición de temperatura se diferencian según el material de medición usado y la tecnología que aplica. En tabla 1.1, se presentan ventajas y desventajas de instrumentos de temperatura más utilizados en varios campos de trabajo [32] [33].

Instrumento	Ventaja	Desventaja
	- Convierte una señal en	- Tienden a dañarse con el
Termocuplas	microvoltios a una respuesta de	tiempo en ambientes corrosivos
	temperatura	o flujos turbulentos

Tabla 1.1 Ventajas y desventajas de los medidores de temperatura

Instrumento	Ventaja	Desventaja
	 Precisos a altas temperaturas Poseen una gran variedad de 	- Producen una señal no lineal
	tamaños y longitudes	a bajas temperaturas
Dispositivo de medición resistiva	 Usan la facultad de cambio de resistencia a presencia de un cambio de temperatura Precisos a bajos rangos de temperatura Producen una señal lineal 	- Tienden a dañarse con el tiempo en ambientes corrosivos o flujos turbulentos
Sensores infrarrojos	 Usa el principio de emisión de radiación de un cuerpo Muestran por pantalla un gráfico de la variación de temperatura del objetivo 	 Son muy sensibles ante variaciones del ambiente Los resultados se alteran por agentes extenos
Dispositivos bimetálicos	 Usa el principio de expansión térmica a un aumento de temperatura No usan energía eléctrica para funcionar Miden un gran rango de temperatura dependiendo de los materiales usados en la construcción 	- Son poco precisos a bajas temperaturas
Termómetros	 Usa el principio de dilatación térmica de los metales No usan energía eléctrica 	 Poco versátiles Poseen baja precisión

Tabla 1.2 Ventajas y desventajas de los medidores de temperatura (continuación)

La medición de flujo del refrigerante se puede utilizar tanto un instrumento externo como un programa controlador desde la BIOS.

CAPÍTULO 2

2. METODOLOGÍA Y DISEÑO DEL BANCO DE PRUEBAS

2.1 Diseño del banco de pruebas

Para identificar las propiedades termodinámicas a medir del fluido circundante, se analizó el caso de transferencia de calor en el cual está involucrado el fluido. Se tomó como volumen de control el segmento referente a la cavidad interna del bloque de disipación de calor. Dado que se trata de un flujo de agua forzado dentro de una cavidad cerrada, el método de transferencia de calor es por convección. Se desprecia además la radiación, por ser insignificante.

Para determinar el flujo de calor extraído por el sistema de refrigeración de consideró las siguientes características del fluido:

- Flujo estable
- Viscosidad despreciable
- Fluido incompresible

Asumiendo esas propiedades se analizó la siguiente ecuación de transferencia de calor por convección de un flujo a través de un volumen de control. [34]

$$\dot{q}_{exp} = \dot{m}C_p(T_{mo} - T_{mi}) \tag{2.1}$$

Como se observa en la ecuación (2.1), para determinar el flujo de calor extraído por el fluido, es necesario medir la temperatura de entrada y salida, y el flujo másico del fluido. El calor específico del fluido, no puede ser medido, ya que este es una propiedad del material dependiente de la temperatura, sus valores ya se encuentran tabulados en tablas [35].

El flujo másico se define mediante la ecuación (2.2) [36].

$$\dot{m} = \rho V_{prom} A_t \tag{2.2}$$

Por medio de esta ecuación se observó que, para medir el flujo másico es necesario medir únicamente la velocidad promedio del fluido circundante. La densidad no se puede medir porque es una propiedad dependiente de la temperatura.

Mediante este análisis se identificó, que los instrumentos necesarios para medir las propiedades termodinámicas del fluido son los de temperatura y velocidad del fluido.

2.2 Selección de los instrumentos de medición

Dentro de la variedad disponible de instrumentos de medición se escogió valorando las ventajas y desventajas de cada uno. En el análisis, estos instrumentos pueden variar por su costo y precisión, otros con aplicación de mayor tecnología y facilidad de manejo. Por esta razón, se revisó las propiedades que estos instrumentos nos brindan.

2.2.1. Matriz de selección del instrumento de medición de temperatura

Se definió rangos de operación del equipo para luego, evaluar las características que el instrumento de medición debe poseer. Durante la operación el bloque de disipación de calor no debió superar una temperatura máxima de 100 °C y mínima del ambiente. Los datos tomados a través del instrumento fueron precisos. Por lo tanto, el instrumento seleccionado tuvo las siguientes características:

- **Precisión:** Se buscó un instrumento que indique la temperatura del fluido sin mucho rango de error, ni de precisión.
- **Rango:** Se buscó un instrumento que pueda medir la temperatura entre la temperatura ambiente y 100 °C.
- Versatilidad: Se buscó un instrumento de medición capaz de poder adaptarse a distintos tipos de uniones de tuberías.

 Facilidad de instalación: Se buscó un instrumento que no altere en gran parte el diseño de un mecanismo de refrigeración líquida para computadoras.

Mencionadas las características, se definió los siguientes parámetros de selección con sus respectivas ponderaciones de importancia para el proyecto, las cuales están detalladas en la tabla 2.1.

Tabla 2.1 Parámetros de selección de los instrumentos de medición detemperatura

Parámetro	Ponderación
Precisión	0.3
Rango	0.1
Versatilidad	0.2
Facilidad de instalación	0.2

Se otorga una mayor ponderación a la precisión del instrumento, porque si el instrumento posee una baja resolución esto provocará que los resultados posean altos porcentajes de error.

Por otro lado, se consideró que los parámetros de versatilidad y facilidad de instalación poseen igual valor, dado que ambos dependen únicamente del diseño del instrumento, lo contrario provocaría alteraciones al diseño final del banco de pruebas.

Finalmente, para la selección el parámetro de rango fue el menos importante porque la mayoría de los instrumentos de medición de temperatura pueden operar entre los valores definidos.

La calificación que se dio a cada uno de los instrumentos de medición con respecto a los parámetros de selección, fueron establecidas con una escala de 1-5 y están detallados en la tabla 2.2.

Calificación	Valor
Excelente	1
Favorable	2
Regular	3
No favorable	4
Pésima	5

Tabla 2.2 Rango de calificaciones

A continuación, en la tabla 2.3, se muestra el resultado del análisis de la matriz de selección junto con los valores que se asignó a cada parámetro de selección según el instrumento de medición.

Tabla 2.3 Matriz de selección de los instrumentos de medición de
temperatura

	Ponderación	Alternativas									
Parámetros		Termocupla		RTDs		Sensor infrarrojo		Dispositivo Bimetálico		Termómetro	
		Valor	Puntaje	Valor	Puntaje	Valor	Puntaje	Valor	Puntaje	Valor	Puntaje
Precisión	0.4	4	1.5	4	1.5	2	0.8	2	0.8	2	0.8
Rango	0.1	4	0.4	5	0.5	3	0.3	3	0.3	3	0.3
Versatilidad	0.2	4	0.8	4	0.8	3	0.6	2	0.4	1	0.2
Facilidad de instalación	0.2	4	0.8	4	0.8	3	0.6	3	0.6	3	0.6
Resultado	1		3.5		3.6		2.3		2.1		1.9

La ponderación asignada a cada uno de los instrumentos está justificada bajo las ventajas y desventajas de cada uno de ellos, mostradas en la tabla 1.1. Se seleccionó el dispositivo de medición resistivo como el instrumento de medición de temperatura, de acuerdo con la matriz de selección de la tabla 2.3, donde se demuestra que fue la mejor opción con una calificación de 3.6/5.

2.3 Selección de componentes para el banco de pruebas

Para el banco de pruebas se utilizaron componentes de computadora de gama media, debido que estos componentes son económicamente más accesibles y ofrecen un buen rendimiento. Los componentes de computadora elegidos son:

- Tarjeta madre: MSI Z270-A PRO, zócalo: LGA 1151 (Ver Figura 2.1).
- Procesador: Intel Pentium G4560 3.50 GHz, TDP 54W
- Memoria RAM: HyperX Fury16 GB 2666 MHz DDR4
- Disco duro: SSD de 960 GB
- Tarjeta gráfica: MSI GeForce GTX 1650 128-bit 4GB GDRR5
- PCI Band (400 mm)



Figura 2.1 Tarjeta madre Z270-A PRO de la marca MSI. Formato ATX. Mayor información consultar la datasheet [37]



Figura 2.2 Procesador INTEL PENTIUM G4560, frecuencia básica del procesador 3,50 GHz y TDP: 54W [38]

Los componentes de los sistemas de refrigeración para computadoras están estandarizados por las roscas Whitworth o G. En general se utilizan sistemas de un cuarto de pulgada (1/4") para estos arreglos, por lo que se siguió esta convención adoptada por los diseñadores. Los elementos utilizados se enlistan a continuación:

- Boquillas para tubería blanda: XSPC G1/4" to 3/8"
- Tubería blanda de 3/8"
- Bomba hidráulica de 500 L/H, 12 V 10 W genérica
- Reservorio de agua de torre de 160 mm x 40 mm
- Conector en T G1/4
- Radiador de 120 mm con un ventilador

Se utilizó un radiador con un ventilador para disipar el calor de la línea de refrigeración.

Como la fuente de poder es el equipo que hace la alimentación y distribución de la potencia energética a todos los componentes del sistema, se debe de sumar las potencias consumidas por cada uno de ellos y agregarle un factor de seguridad del diseñador, para que en el futuro se pueda agregar más componentes u otros más potentes. Por otro lado, los periféricos como teclados, ratones, cámaras y auriculares también deben de ser considerados. Existen muchas empresas que tienen calculadora de Watts para uso libre y así seleccionar la fuente de poder que más convenga. Para el cálculo de la fuente de poder del ensamble se utilizó la calculadora de Watts de SeaSonic [39], dando como resultado una carga de 285 [W]. La página recomendó 335 [W], pero por requerimientos de cliente se amplió aproximadamente al doble, es decir, 650 [W]. Es así como se escogió la fuente de poder EVGA de 650 [W].

2.4 Selección de instrumentos de medición para banco de pruebas

Según la matriz de decisión se escogió al RTD como la mejor opción de medidor de temperatura, pero por problemas de adquisición se trabajó con 3 termocuplas tipo J y una tipo K para medir la temperatura del agua tanto a la entrada como a la salida del bloque de disipación, la temperatura de las aletas y la temperatura de la tarjeta madre. Sin embargo, estos sensores son de rosca 1/4" - 20 UNC, ver Figura 2.3, por lo que adicionalmente se fabricó accesorios para adaptar los instrumentos al sistema. Los termopares fueron temporales, debido a que las roscas al ser en su mayoría de latón, pueden provocar corrosión galvánica en los metales produciendo daños al sistema y al instrumento [40].



Figura 2.3 Termocupla tipo J de montaje tipo tornillo (1/4" – 20 UNC) [41]

2.5 Diseño del concepto

Con todo lo anteriormente mencionado, se realizó el diseño de forma del sistema de refrigeración (figura 2.4) y la gestión para la ubicación de los distintos componentes en el banco de pruebas.



Figura 2.4 Conexiones de tubería y configuración de los componentes para el banco de pruebas.

A continuación, se mencionan las secciones con los componentes de derecha a izquierda, de abajo hacia arriba, partiendo de la bomba hasta llegar nuevamente a ella.

- 1) Bomba hidráulica a la primera T
- 2) Primera T de G1/4" al primer termopar tipo J
- 3) Primera T G1/4" a la entrada de segunda T de G1/4"
- 4) Salidas de segunda T de G1/4" a entradas del bloque de refrigeración
- 5) Salida del bloque a tercera T de G1/4"
- 6) Tercera T de G1/4" al segundo termopar tipo J
- 7) Tercera T de G1/4" al radiador dual
- 8) Radiador dual al Reservorio de agua
- 9) Reservorio de agua a la bomba hidráulica

En la tabla 2.4 se mencionan los accesorios usados para el recorrido del refrigerante.

Elementos	Cantidad
Tubería 3/8" ID	300 cm longitud
Boquilla de púas G1/4" a 3/8"	11
Boquillas de G1/4" a 1/4" – 20 UNC	1
Termopar tipo J	3
Termopar tipo K	1

Tabla 2.4 Accesorios usados en el banco de pruebas

2.6 Simulación del bloque de refrigeración líquida

Una vez definidos el diámetro de tubería de 3/8", las dimensiones del IHS y el TDP del procesador se realizó un modelo del bloque disipador de calor en ANSYS STUDENT 2020 R1, ver figura 2.5.



Figura 2.5 Sistema IHS – Pasta térmica - Bloque de refrigeración – Volumen de control del agua.

La configuración para el mallado del modelo se observa en la figura 2.6.

D	etails of "Mesh"	↓ □ ×				
-	Display					
	Display Style	Use Geometry Setting				
-	Defaults					
	Physics Preference CFD					
	Solver Preference	Fluent				
	Element Order	Linear				
	Element Size	1,e-003 m				
	Export Format	Standard				
	Export Preview Surface Mesh	No				
-	Sizing					
	Use Adaptive Sizing	No				
	Growth Rate	Default (1,2)				
	Max Size	1,e-003 m				
	Mesh Defeaturing	Yes				
	Defeature Size	1,e-004 m				
	Capture Curvature	Yes				
	Curvature Min Size	1,e-004 m				
	Curvature Normal Angle	Default (18,°)				
	Capture Proximity	No				
	Bounding Box Diagonal	9,1523e-002 m				
	Average Surface Area	1,5788e-004 m ²				
	Minimum Edge Length	5,e-004 m				
+	Quality					
+	Inflation					
+	Assembly Meshing					
+	Advanced	vanced				
-	Statistics	tatistics				
	Nodes	113456				
	Elements	508636				



Para el solucionador del modelo de este fue necesario activar la generación de energía en el IHS como elemento generador de calor. Además, el sistema dentro del bloque es un sistema altamente turbulento por lo que se activó la opción de k-épsilon.

Los tipos de materiales y sus propiedades físicas y termodinámicas de cada pieza o cuerpo se enlistan en la tabla 2.5.

Pieza/Cuerpo	'ieza/Cuerpo Material		Calor específico $c_p\left(\frac{j}{kg-k}\right)$	Conductividad térmica $\left(\frac{W}{m-K}\right)$	Viscosidad $\left(\frac{kg}{m-s}\right)$	
Bloque de refrigeración	Aluminio	2719	871	202.4	-	
IHS	Cobre	8978	381	387.6	-	
Fluido de trabajo	Agua destilada	998.2	4182	0.6	0.001003	
Pasta térmica (tratado como sólido por su alta viscosidad)	Solución de óxidos de metales en suspensión de grasa.	2500	1017.392	8.5	87	

Tabla 2.5. Lista de materiales según las piezas ingresados en ANSYS para la simulación.

Luego, el flujo de calor teórico por unidad de volumen se lo obtuvo mediante la ecuación (2.3).

$$\dot{q}_T = \frac{TDP}{A_b h} \tag{2.3}$$

$$\dot{q}_T = \frac{54W}{(8.62066x10^{-4}m^2)(1.8x10^{-3}m)} = 3.4x10^6 \left[\frac{W}{m^3}\right]$$

A continuación, se calculó la velocidad máxima del flujo a las entradas a partir del caudal máximo de la bomba, la cual es de 500 L/H. Luego, la velocidad máxima del flujo dentro de las tuberías de entrada $V_{t-max-in}$ se la obtuvo con la definición de caudal expresada en la ecuación (2.4).

$$V_{t-max-in} = \frac{Q}{2A_t} \left[\frac{m}{s} \right]$$
(2.4)

Con lo cual,
$$V_{t-max-in} = \frac{\left(500 \frac{m^3}{1000 L}\right) \left(\frac{h}{3600 s}\right)}{\frac{2\pi}{4} (0.01 m)^2} = \frac{2.83 \left[\frac{m}{s}\right]}{2} = 0.884 \left[\frac{m}{s}\right]$$

Luego, se calculó el número de Reynolds en las entradas:

$$Re = \frac{\rho V_{t-max-in} D_t}{\mu}$$
(2.5)

Así,

$$Re = \frac{\left(998.2 \left[\frac{Kg}{m^3}\right]\right) \left(0.884 \left[\frac{m}{s}\right]\right) \left(0.01 \left[m\right]\right)}{0.001003 \left[\frac{Kg}{m s}\right]} = 8797.69$$

Como este valor de número de Reynolds es mucho mayor a 2300 se observa que tiene una entrada al bloque totalmente turbulenta. Además, el régimen turbulento se da a una velocidad de.

$$V = \frac{\text{Re}^*\mu}{\rho^*\text{D}} = \frac{2300^*0.001003\frac{\text{kg}}{\text{m-s}}}{998.2\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}*0.01\text{ m}} = 0.23\left[\frac{\text{m}}{\text{s}}\right]$$

Este valor de velocidad asegura la turbulencia dentro del bloque. Por lo que la mejor transferencia de calor se encuentra en el rango de 0.23 m/s a 0.884 m/s.

2.7 Fabricación del bloque de refrigeración a validar

Las hojas del proceso de fabricación del bloque de refrigeración líquida se encuentran en la sección de Apéndice A. Los códigos para mecanizado G y M fueron generados en el software Fusion 360, estos códigos se basaron en la interfaz de código G y M de la empresa Haas [42], ya que para el mecanizado se utilizó una máquina fresadora CNC de la empresa mencionada, modelo VF2 de 1992.

2.8 Fabricación del tablero de pruebas

El tablero de pruebas fue diseñado y construido a partir de una plancha de acero inoxidable de 2mm de grosor. El cual cuenta con agujeros pasantes por donde se empernaron los componentes, además de una plancha de acrílico de 2mm que impide el ingreso del polvo al tablero, ver Figura 2.7. Los planos del tablero se encuentran registrados en la sección de apéndice F.



Figura 2.7. Diseño en Inventor 2020 del tablero de pruebas.

2.9 Medición de las temperaturas

Las pruebas se realizaron con el banco de pruebas posicionándolo verticalmente. Dado que no se pudo controlar la potencia administrada hacia la bomba, se midió el caudal a través del sistema midiendo el volumen arrojado por la bomba y el tiempo de demora.

No se procedió a perforar las aletas para introducir la termocupla porque al realizarlo se dañaría el diseño del bloque y alteraría los resultados significativamente. Además, la termocupla solo puede medir en un punto, y las aletas varían su temperatura desde la base hasta el extremo opuesto.

2.10 Cálculos teóricos

Es necesario contrastar los resultados teóricos con los experimentales. Por esta razón, se utilizó los resultados obtenidos de flujo de calor y coeficiente global de transferencia de calor calculados con los resultados obtenidos en la simulación en ANSYS.

Para determinar el flujo de calor que se produce desde el IHS hasta el agua, se consideró al bloque disipador de calor en cuatro distintos elementos resistivos. Cada elemento produce una resistencia térmica para la transferencia de calor, la cual se calculó usando la ecuación (2.6) [34]. En la figura 2.8 se presenta a distribución de cada una de las resistencias.

$$\dot{q_T} = rac{T_f - T_{IHS}}{R_{IHS} + R_{PT} + R_B + R_{eq}}$$
 (2.6)

Los valores de temperatura fueron obtenidos desde los resultados del análisis de CFD en ANSYS.



Figura 2.8 Distribución de resistencias en el Bloque de Disipación de calor

2.10.1 Resistencia térmica del IHS

La resistencia térmica del IHS se calcula mediante la ecuación de resistencia por conducción como se indica en la ecuación (2.7) [34].

$$R_{\rm IHS} = \frac{L_{\rm IHS}}{K_{\rm IHS}A_{\rm IHS}}$$
(2.7)

2.10.2 Resistencia térmica de la pasta térmica

Los valores de resistencias térmicas para pastas térmicas ya están tabulados en tablas, las cuales indican la resistencia por unidad de área. Se utilizó el valor de resistencia definida por el fabricante [43]. Por lo tanto, la resistencia térmica total de la pasta térmica se define mediante la ecuación (2.8) [34].

$$R_{\rm PT} = \frac{R_{\rm PT}''}{A_{\rm B}}$$
(2.8)

2.10.3 Resistencia térmica de la base

En este segmento se produce transferencia de calor por conducción previo a llegar a las aletas. La resistencia dependerá del segmento de área transversal, la cual se considera únicamente el área transversal de contacto con el IHS y el área transversal del reservorio del bloque de transferencia de calor. Esta resistencia se calcula mediante la ecuación (2.9) [44].

$$R_{B} = \frac{L_{B1}}{K_{AL}A_{B1}} + \frac{L_{B2}}{K_{AL}A_{B2}}$$
(2.9)

2.10.4 Resistencia térmica de las aletas

En este segmento la resistencia se divide en dos, la primera que únicamente convección desde la base de las aletas y la otra que combina convección y conducción a lo largo de las aletas.

Para la primera resistencia térmica se puede definir mediante la ecuación (2.10) [34].

$$R_{tB} = \frac{1}{h(A_{BA} - NA_A)}$$
 (2.10)

Para calcular la resistencia total de cada una de aletas se determina la resistencia de una aleta. Por definición de resistencia térmica [34].

$$R_{tA} = \frac{\theta_b}{\dot{q}_A}$$
(2.11)

Dado que en las aletas se genera convección forzada con el fluido circundante, el calor transferido se calcula mediante la ecuación (2.12) [34].

$$\dot{q}_{A} = M \frac{\sinh(mL_{A}) + \left(\frac{h}{mK_{AL}}\right)\cosh(mL_{A})}{\cosh(mL_{A}) + \left(\frac{h}{mK_{AL}}\right)\sinh(mL_{A})}$$
(2.12)

Las constantes M y m se calculan mediante las ecuaciones (2.13) y (2.14), respectivamente [34].

$$M = \theta_{\rm b} \sqrt{h P A_{\rm C}} \tag{2.13}$$

$$m = \sqrt{\frac{hP}{K_{AL}A_C}}$$
(2.14)

La siguiente ecuación define la resistencia total de todas las aletas.

$$R_{tA(N)} = \frac{R_{tA}}{N} \tag{2.15}$$

La siguiente ecuación define la resistencia total equivalente generada en el segmento de las aletas, desde la base hasta el extremo final de cada aleta.

$$R_{eq} = \left(\frac{1}{R_{tB}} + \frac{1}{R_{tA(N)}}\right)^{-1}$$
(2.16)

El factor de convección del fluido se lo obtiene asumiendo que el calor total absorbido por el líquido es igual al calor emitido por convección. Este se lo calcula mediante la ecuación (2.17) [34].

$$h = \frac{\dot{m}C_{P}(T_{in} - T_{out})}{n_o A_T \,\Delta T_{ml}}$$
(2.17)

La temperatura media logarítmica se define como la temperatura promedio ante una la transferencia de calor en una distribución de temperatura. Esta se calcula mediante la ecuación (2.18) [34].

$$\Delta T_{\rm ml} = \frac{(T_{\rm c} - t_{\rm out}) - (T_{\rm c} - T_{\rm in})}{\ln\left(\frac{T_{\rm c} - T_{\rm out}}{T_{\rm c} - T_{\rm in}}\right)}$$
(2.18)

La eficiencia de total de las aletas se define mediante la siguiente ecuación.

$$n_o = 1 - \frac{NA_C}{A_T} (1 - n_f)$$
 (2.19)

La eficiencia por aleta se define mediante la ecuación (2.20) [45].

$$n_{\rm f} = \frac{\tanh(\rm mL_c)}{\rm mL_c}$$
(2.20)

La longitud característica L_c se define mediante la ecuación (2.21).

$$L_c = L_A + \frac{t}{2} \tag{2.21}$$

El coeficiente global de transferencia de calor se define mediante la ecuación (2.22) [34].

$$U = \frac{\dot{q}}{A_T \Delta T_{ml}} \tag{2.22}$$

Es necesario determinar la naturaleza de la transferencia de calor del fluido. Por esta razón, se determina el número de Nusselt que es la razón entre la convección y conducción de un fluido y se define mediante la ecuación (2.23) [34].

$$Nu = \frac{hL_c}{K_f} \tag{2.23}$$

Las propiedades termodinámicas de los fluidos fueron obtenidas del programa de resolución de ecuaciones IHT, del libro "Fundamentals of Heat and Mass Transfer" [34]

2.11 Cálculos experimentales

Para determinar el calor experimental se utilizó la ecuación 2.1, donde los valores de temperatura fueron obtenidos desde las termocuplas y mostrado por pantalla usando la versión de prueba del programa LabVIEW. Un termopar fue colocado en el reservorio y el otro a la entrada del radiador, para medir la temperatura de entrada y salida del bloque de disipación respectivamente. La temperatura de contacto con el fluido se la obtuvo midiendo la temperatura del exterior del bloque de disipación de calor y obteniendo un valor promedio. La temperatura ambiente se la obtuvo acercando una termocupla hacia la tarjeta madre, porque a lo largo de esta emite calor. Las mediciones se las realizaron en un ambiente con temperatura controlada y se esperó a que las temperaturas se estabilicen en cada termocupla. Dado que no se puede controlar la potencia administrada hacia la bomba, se midió el caudal a través del sistema midiendo el volumen arrojado por la bomba y el tiempo de demora. Se estresó al procesador a su máxima potencia, para producir la mayor generación de calor desde la tarjeta madre y ser monitoreada usando el programa MSI Afterburner. Los valores del coeficiente global de transferencia de calor, se los obtuvo mediante la ecuación 2.21.

CAPÍTULO 3

3. RESULTADOS Y ANÁLISIS

3.1 Resultados de fabricación

Las tablas del proceso de fabricación generadas se encuentran en la sección de Apéndice A. Además, los códigos de fabricación se adjuntan al documento. El bloque de disipación fabricado y montado se lo puede apreciar en las figuras 3.1 y 3.2.



Figura 3.1 Fotografías del bloque de disipación líquida fabricado



Figura 3.2 Computadora montada en un chasis de pruebas

3.2 Resultados de simulación

En la tabla C.1 se muestran los resultados obtenidos de la simulación en ANSYS Fluent de los parámetros de interés para la validación del bloque de refrigeración.

En el gráfico 3.1 se muestra la variación de temperatura de entrada, salida y promedio del agua, la de contacto entre aletas y pasta térmica, entre otras. Estos valores fueron obtenidos de la simulación del bloque de disipación de calor en ANSYS Fluent. Se observa que la temperatura se mantiene casi constante debido a su poca variación que hay a partir de la velocidad de 0.23 m/s.





Luego de realizar la parte experimental del proyecto, se observó que el caudal se encontraba en 219 L/H por lo que la velocidad del agua en las entradas del bloque era de 0.387 m/s, por lo que se realizó nuevamente la simulación en esta velocidad para obtener los valores de temperaturas teóricos y compararlos posteriormente con los valores experimentales. Los valores de velocidad analizados se encuentran en la tabla 3.1.

En las figuras 3.3 y 3.4 se muestran las vistas de la termografía del sistema del bloque de disipación de calor e IHS con velocidad de flujo de 0.387 m/s, obtenidos en la simulación. En el extremo izquierdo se muestra el valor de la temperatura en unidades de Kelvin, según el color. El rango de temperatura varía desde los 301 K hasta los 309 K, el mismo que es definido por el programa en donde los valores más altos de temperatura son rojos y los más bajos son azules.



Figura 3.3. Campo de temperatura del bloque de refrigeración (Vista diagonal)



Figura 3.4 Campo de temperatura del bloque de refrigeración (Vista superior)

En las figuras 3.5 y 3.6 se presentan el campo de temperatura del flujo de agua a través de las aletas con velocidad de impacto de 0.387 m/s. El rango de temperatura en kelvin varía desde los 301 K hasta los 309 K.

En las figuras 3.7 y 3.8 se presentan el campo vectorial de velocidad del fluido. La circulación empieza desde las entradas en los costados inclinados y termina en el orificio al centro del bloque de disipación de calor. Se observó que el flujo luego de impactar las aletas se divide recubriéndolas por completo y vuelve a sumarse en el centro del bloque para impulsarse a su salida.

pathlines-temperatura Static Temperature	6		ANSYS 2020 R1 ACADEMIC
3.09e+02 3.08e+02 3.07e+02 3.06e+02 3.06e+02 3.05e+02 3.04e+02 3.03e+02 3.03e+02 3.03e+02 3.02e+02 3.01e+02 [k]			

Figura 3.5 Campo de temperatura del fluido (Vista inferior)



Figura 3.6 Campo de temperatura del fluido dentro del bloque de refrigeración (Vista isométrica)



Figura 3.7 Líneas del campo de velocidad del bloque (Vista isométrica).



Figura 3.8. Líneas del campo de velocidad del bloque (Vista inferior).

En las figuras 3.9 y 3.10 se muestran los campos de temperatura en la superficie de contacto del IHS con la pasta térmica, y la pasta térmica con el bloque de disipación de calor. En las figuras 3.11 y 3.12 se muestran los campos de

temperatura del bloque, aletas y agua en un corte frontal (XY) y lateral (YZ) en el eje simétrico. El rango de temperatura varía entre 301 K y 308.6K.

Se comprobó que el IHS posee puntos de menor temperatura a los extremos ya que en estos puntos es donde hay mayor remoción de calor por el impacto del agua en las aletas del disipador.



Figura 3.9 Campo superficial de temperatura del IHS a velocidad de flujo de 0.387 m/s (Vista superior)



Figura 3.10 Campo superficial de temperatura de la Pasta Térmica a velocidad de flujo de 0.387 m/s (Vista superior).

La distribución del campo de temperaturas en las aletas es uniforme y el esperado. Se observó, que la variación de la temperatura en las aletas es baja debido a que estas son cortas y el flujo las recubre por completo, provocando uniformidad de temperatura en todo el elemento. Se puede inferir una temperatura uniforme a lo largo de las aletas con error de 1 K. Este análisis fue empleado para determinar posteriormente la temperatura promedio de contacto de las aletas con el flujo de refrigerante.



Figura 3.11 Campo de temperatura en el plano XY del disipador de calor (Corte frontal en el eje simétrico)



Figura 3.12 Campo de temperatura en el plano YZ del disipador de calor (Corte lateral en el eje simétrico)

3.2.1 Resultados teóricos

Los valores de coeficiente de convección fueron obtenidos mediante iteraciones hasta conseguir un resultado con 0.01 de precisión. En la tabla C.2 de Apéndices se presentan los resultados teóricos obtenidos de las ecuaciones del capítulo 2. En la tabla 3.1 se muestran además los resultados teóricos de mayor relevancia para el análisis de la transferencia de calor.

	Flujo de calor	Coeficiente global de	
Velocidad de	total desde	transferencia de calor	Número
entrada [m/s]	IHS hasta el		Nusselt
	agua [W]		
0,884	94,96	7416,49	345,10
0,840	92,91	6990,61	317,59
0,796	89,61	6545,29	284,97
0,752	86,68	6220,70	264,05
0,707	83,06	5783,70	237,87
0,663	81,13	5406,13	221,00
0,619	81,72	5220,09	213,88
0,575	72,08	4414,40	169,51
0,531	67,12	3963,17	147,58
0,486	69,10	3830,77	146,98
0,442	58,13	3164,59	113,91
0,398	53,50	2795,96	99,10
0,387	53,63	2774,49	98,57
0,354	49,60	2502,24	87,20
0,309	44,87	2188,00	75,52
0,265	39,76	1872,52	63,45
0,221	35,93	1615,90	54,81
0,177	29,74	1267,10	42,89
0,133	24,37	958,38	33,04
0,088	16,89	597,93	21,29
0,044	9,86	257,96	10,73
0,009	3,45	32,14	2,27

Tabla 3.1 Resultados teóricos

Se observó que la resistencia térmica de la pasta térmica no varía, porque esta varía dependiendo de la cantidad aplicada. En el caso contrario, las demás resistencias que dependen del material y las propiedades dependientes de la temperatura promedio del elemento y por lo tanto varían.

Se observó que el flujo total de transferencia de calor disminuye a medida que el flujo de agua decrece. Esto se debe a que el calor por convección disminuye, aumentando el calor almacenado en cada elemento y en consecuencia su temperatura. Así mismo, se observa que a medida que el flujo se reduce, el coeficiente global de transferencia de calor también lo hace, haciendo la transferencia de calor cada vez más ineficiente lo cual provocaría daños al sistema, si este prolongara su uso.

Los resultados del número de Nusselt indican que a medida que el flujo de agua disminuye el sistema de transferencia de calor se vuelve más conductivo. Esto se debe a que el fluido cada vez se demora más en cruzar por todo el bloque de disipación de calor, simulando un efecto estático del fluido con respecto al bloque.

3.3 Resultados experimentales

Los resultados del cálculo del caudal promedio del sistema se presentan en la tabla 3.2. De los resultados de la simulación en ANSYS, se aplicó el análisis para obtener la temperatura de las aletas asumiendo que todo el sistema es uniforme debido a su poca variación.

Volumen [L]	Tiempo [s]	Caudal [L/H]
0.235	4.000	211.500
0.250	3.890	231.362
0.238	3.820	224.293
0.240	4.030	214.392
0.227	3.850	212.260
Promedio	218.761	

Tabla 3.2 Caudal promedio del sistema

	Temperatura de las aletas [ºC]	Temperatura de la tarjeta madre [ºC]	Temperatura de entrada del fluido [ºC]	Temperatura de salida del fluido [ºC]	Temperatura del CPU [ºC]
Promedio	28.51	28.83	27.82	28.45	58.00
Desviación estándar	0.00276	0.00408	0.00584	0.00084	-

Tabla 3.3 Resultados experimentales

Conforme se observa en la tabla 3.3, la variación temperatura de entrada con respecto a la salida del fluido refrigerante varía en 0.63 °C. Esto se debe al gran flujo del refrigerante con respecto al pequeño bloque de disipación de calor que está disipando 54 W de potencia desde el IHS. El valor obtenido de temperatura de la tarjeta madre no es preciso, dado que el termopar solo puede medir en un punto y este elemento es muy grande con respecto al termopar donde la temperatura puede variar por tramo según el componente que esté ubicado. Los resultados experimentales se disponen en la tabla 3.4. Finalmente, la comparación de los resultados teóricos y experimentales con su respectivo porcentaje de error se muestran en la tabla 3.5.

Cálculos experimentales	Resultados
Densidad [kg/m ³]	996.50
Calor específico [J/Kg K]	4179
Área transversal [m ²]	7.85x10 ⁻⁵
Caudal [m ³ /s]	6.08x10 ⁻⁵
Flujo másico [Kg/s]	3,03E-02
Flujo de Calor [W]	79.83
Temperatura media logarítmica [K]	0.261
Coeficiente global de transferencia de calor [W/m ² K]	43990.53

Tabla 3.4 Resultados experimentales

Tabla 3.5 Porcentaje de error del banco de pruebas vs simulación en ANSYS

	Teórico	Experimental	%ERROR
Flujo de calor [W]	53,46	79,83	33,03
Coeficiente global de transferencia	2766.19	43990.53	93.71
de calor [W/m^2 K]	_/ 00,20		

Se calculó el coeficiente C/W con la ecuación (1.2).

$$\frac{\delta \mathrm{T}}{\mathrm{TDP}} = \frac{58\ {}^{\mathrm{o}}C - 27\ {}^{\mathrm{o}}C}{54\ W} = 0.57\ \frac{{}^{\mathrm{o}}C}{W}$$

Se observa además que el C/W es de 0.57, obtenido de la ecuación 1.2, lo que quiere decir que es un buen disipador de calor, ya que no alcanza los 100°C.

3.4 Análisis comparativo de resultados obtenidos

Es importante mencionar que a pesar de que los instrumentos seleccionados fueron los RTD PT100, los termopares utilizadas lograron medir las temperaturas con una buena precisión.

A pesar de que los resultados de simulación predicen que el IHS estaría a una temperatura de 305.65 [K] o 34.5 °C tabla C.1, en la realidad éste alcanza 58.0 °C tabla 3.3. Esto puede deberse a resistencias que no se tomaron en consideración por dificultad de análisis. Por ejemplo, puede existir aire atrapado por la pasta térmica en las superficies de contacto, tanto del integrado del CPU y el IHS, y del IHS y las aletas. Lo anterior también explicaría el alto porcentaje de error obtenido, que se observa en la tabla 3.5.

3.5 Análisis de costos

Para la fabricación del bloque disipador de calor y el banco de pruebas se realizó la compra de elementos listados en la tabla 3.6.

Ítem	Descripción	Cantidad	Valor unitario (\$)	Costo total (\$)
Tapa de bloque	Material: Acrílico	1	1.53	1.53
Bloque de refrigeración liquida	Material: Aluminio	1	11.50	11.50
Orejas	Material: Nylon	1	8.00	8.00

	Material: Suspensión			
Pasta térmica	de óxidos de	1	15.00	15.00
	metales.			
Soporte de				
fijación para	Material: Aluminio	1	18.00	18.00
orejas				
	Material: Tungsteno.			
Fresa de 1/2" de	Para perfilados y	1	53.00	53.00
cara plana	desbastes.			
	Material: Acero			
Fresa de 2 mm	rápido. Para	1	4.00	4.00
	perfilado de canales.			
	Material: Acero			
Machuelo G1/4	rápido. Rosca para	1	13.47	13.47
	conexiones.		-	-
Broca de 4 mm	Broca con			
para aluminio y	recubrimiento de	1	1.60	1.60
plástico	Cobalto			
Broca de 1/8				
pulgada para	COMOWARE Broca	1	1.50	1.50
paiguaa paia	de Cobalto	•	1.00	
pidence	Rosca para unión de			
Machuelo M4	elementos del bloque	1	6.00	6 00
	disinador	1	0.00	0.00
Plancha de acero	Dimensiones: 1220 x			
inovidable	2440	1	80	80.00
	2770			
MA	Elementos de unión	4	0.15	0.60
IVI4	Sanvisio ofrecido por			
Corte de tablero	tallar Loor	1	40.00	40.00
The second stips of		0	45.00	45.00
l ermocupia tipo J	Montaje tipo tornilio	3	15.00	45.00
Termocupla tipo K	Sin montaje	1	15.00	15.00
Machuelo 1/4" –	Para acero rápido	1	4.40	4.40
20 UNC				
Sello mecánico				
para orificios de	Tipo anillo	2	0.10	0.20
1/4"				
	Total		318.80	

Cabe recalcar que la compra de los materiales se realizó tanto con proveedores nacionales e internacionales, dado que en el país no se consiguen ciertos componentes. Se observa en la tabla 3.6 que el costo total para la elaboración del tablero de pruebas fue de \$318.80.

CAPÍTULO 4

4. CONCLUSIONES Y RECOMENDACIONES

4.1 Conclusiones

- Se fabricaron las distintas partes del bloque de disipación líquida a validar, por medio de manufactura de remoción de materiales en un centro de mecanizado CNC, utilizando códigos G y M.
- Los resultados de la simulación confirman que la velocidad mínima para una buena transferencia de calor empieza a partir de una velocidad de 0.23 m/s o un número de Reynolds de 2300.
- Se montaron los componentes de una computadora y el sistema de tuberías para el banco de pruebas del disipador, logrando la obtención de datos experimentales. Los resultados muestran el comportamiento esperado del sistema. Por lo tanto, la operación del sistema es validada.
- Existe una discrepancia relativamente alta entre los resultados experimentales y los de simulación numérica. Esto se debe al error de ±1.5 °C de las termocuplas. Este error afecta los cálculos del valor de coeficiente global de transferencia de calor experimental.
- Según los resultados obtenidos se concluye que el sistema de transferencia de calor simulado por CFD esta idealizado debido a que se ignora la presencia de otras formas de resistencias térmicas. Tales como, la rugosidad del material, la presencia de burbujas de aire en la pasta térmica y el ambiente no controlado.
- Según los resultados experimentales obtenidos, la temperatura del CPU no sobrepasa los 58°C al estar trabajando al 100% de su capacidad. Por lo tanto, se concluye que es un buen disipador con un coeficiente C/W igual a 0.57.

4.2 Recomendaciones

- Se recomienda que para medir la distribución de temperatura dentro del bloque se puede utilizar una cámara infrarroja.
- Si se dispone de un procesador de sacrificio para realizar el experimento, se recomienda retirar el IHS y tomar una aproximación de las medidas del integrado del CPU, además de aplicar una pasta térmica propia para conocer el valor de resistencia térmica por la pasta aplicada entre el integrado y el IHS.
- Por otro lado, se recomienda realizar el experimento con distintos tipos de refrigerantes para observar el comportamiento del sistema con otros fluidos de trabajo.
- Se recomienda realizar un pulido a las partes que entran en contacto para disminuir las imperfecciones de las superficies. Estas irregularidades impiden la transferencia de calor.
- Se sugiere usar instrumentos de medición de temperatura tipo resistivo, estos instrumentos son más precisos para experimentos que requiere una alta precisión dado a la baja variación de temperatura del fluido. Se recomienda usar RTD PT100 en lugar de los termopares.
- El diseño puede ser mejorado, dado que el diseño actual no cubre totalmente la base de los CPUs de Intel. Además, se observó que el cambio de sección antes de la aleta impide que la transferencia de calor llegue a todas las aletas. Se recomienda que la base del bloque tenga la misma dimensión de éstas.
- Para lograr disipar el calor del sistema se necesita que el o los ventiladores estén trabajando a cierta potencia, regulada por la BIOS. Para este caso se utilizó un ventilador trabajando al 100% de su capacidad nominal, pero debe de existir un punto de operación para el cual un solo radiador

permitiría remover el calor transportado por el fluido. Por lo que, se necesita realizar un estudio sobre la potencia mínima del ventilador necesaria para retirar la energía calorífica del fluido de trabajo.

BIBLIOGRAFÍA

- [1] Instituto Nacional de Estadística y Censos, «Tecnologías de la Información y Comunicación», Instituto Nacional de Estadística y Censos, Ecuador, Estadístico. [En línea]. Disponible en: https://www.ecuadorencifras.gob.ec/documentos/webinec/Estadisticas_Sociales/TIC/2018/201812_Principales_resultados_TIC_Multiproposito.p df.
- [2] «Computers sold in the world this year Worldometer». https://www.worldometers.info/computers/ (accedido ago. 10, 2020).
- [3] C. Ryan, «Computer and Internet Use in the United States: 2016», p. 14.
- [4] «Procesadores AMD para computadoras de escritorio». https://www.amd.com/es/products/processors-desktop (accedido ago. 10, 2020).
- [5] «A Guide to Overclocking with Intel® Extreme Tuning Utility», *Intel*. https://www.intel.com/content/www/us/en/gaming/resources/overclocking-xtu-guide.html (accedido ago. 10, 2020).
- [6] «What Causes a Computer to Overheat?», *Sciencing*. https://sciencing.com/causes-computer-overheat-7243.html (accedido ago. 10, 2020).
- [7] «Ecuador está 20 años atrasado en innovación científica», *Vistazo*, may 27, 2019. https://www.vistazo.com/seccion/ciencia-y-tecnologia/tecnologia/ecuador-esta-20-anosatrasado-en-innovacion-científica (accedido ago. 10, 2020).
- [8] «Productos que puedes importar si vas a comprar por Internet Agencia de Regulación y Control Postal». https://www.regulacionpostal.gob.ec/productos-que-puedes-importar-si-vas-a-comprar-por-internet/ (accedido ago. 10, 2020).
- [9] «Impuesto a la Salida de Divisas ISD Servicio de Rentas Internas del Ecuador». https://www.sri.gob.ec/web/guest/impuesto-a-la-salida-de-divisas-isd (accedido ago. 10, 2020).
- [10] Martínez Ledesma Manuel, *Overclocking*, Primera Edición. Buenos Aires: Fox Andina, 2012.
- [11] M. Davis, R. Weymouth, P. Clarke, y P. Street, «Thermoelectric CPU Cooling using High Efficiency Liquid Flow Heat Exchangers», p. 4.
- [12] S. M. Sohel Murshed y C. A. Nieto de Castro, «A critical review of traditional and emerging techniques and fluids for electronics cooling», *Renew. Sustain. Energy Rev.*, vol. 78, pp. 821-833, oct. 2017, doi: 10.1016/j.rser.2017.04.112.
- [13] D. Liu, F.-Y. Zhao, H.-X. Yang, y G.-F. Tang, «Thermoelectric mini cooler coupled with micro thermosiphon for CPU cooling system», *Energy*, vol. 83, pp. 29-36, abr. 2015, doi: 10.1016/j.energy.2015.01.098.
- [14] L.-W. Fan *et al.*, «Effects of melting temperature and the presence of internal fins on the performance of a phase change material (PCM)-based heat sink», *Int. J. Therm. Sci.*, vol. 70, pp. 114-126, ago. 2013, doi: 10.1016/j.ijthermalsci.2013.03.015.
- [15] S. K. Sahoo, M. K. Das, y P. Rath, «Application of TCE-PCM based heat sinks for cooling of electronic components: A review», *Renew. Sustain. Energy Rev.*, vol. 59, pp. 550-582, jun. 2016, doi: 10.1016/j.rser.2015.12.238.
- [16] M. H. Al-Rashed, G. Dzido, M. Korpyś, J. Smołka, y J. Wójcik, «Investigation on the CPU nanofluid cooling», *Microelectron. Reliab.*, vol. 63, pp. 159-165, ago. 2016, doi: 10.1016/j.microrel.2016.06.016.

- [17] M. Bahiraei y S. Heshmatian, «Application of a novel biological nanofluid in a liquid block heat sink for cooling of an electronic processor: Thermal performance and irreversibility considerations», *Energy Convers. Manag.*, vol. 149, pp. 155-167, oct. 2017, doi: 10.1016/j.enconman.2017.07.020.
- [18] P. C. Mukesh Kumar, K. Palanisamy, y V. Vijayan, «Stability analysis of heat transfer hybrid/water nanofluids», *Mater. Today Proc.*, vol. 21, pp. 708-712, ene. 2020, doi: 10.1016/j.matpr.2019.06.743.
- [19] E. Castillo-Orozco, R. Kumar, y A. Kar, «Laser electrospray printing of nanoparticles on flexible and rigid substrates», J. Laser Appl., vol. 31, n.º 2, p. 022015, may 2019, doi: 10.2351/1.5079733.
- [20] E. Castillo-Orozco, A. Kar, y R. Kumar, «Non-dimensional groups for electrospray modes of highly conductive and viscous nanoparticle suspensions», *Sci. Rep.*, vol. 10, n.º 1, Art. n.º 1, mar. 2020, doi: 10.1038/s41598-020-61323-5.
- [21] J. Richarte, Servicio Técnico de PCs. RedUsers, 2019.
- [22] J. Blanco, «Tipos de refrigeración para PC», *Code Geek*, abr. 30, 2018. https://codegeek.es/2018/04/30/tipos-de-refrigeracion-para-pc/ (accedido ago. 10, 2020).
- [23] «Refrigeración personalizada Hydro X Series | Kit de refrigeración personalizada para PC | Configurador de refrigeración personalizada | Refrigeración líquida para PC | Refrigeración con agua para PC | CORSAIR». https://www.corsair.com/lm/es/hydro-x-series-customcooling (accedido ago. 10, 2020).
- [24] «Disipadores con heat pipes, cómo son y cómo funcionan», *HardZone*, ene. 27, 2018. https://hardzone.es/2018/01/27/como-son-como-funcionan-disipadores-con-heat-pipes/ (accedido ago. 10, 2020).
- [25] «10 Reasons to Use Liquid Cooling vs Air Cooling in Gaming PC». https://store.hp.com/us/en/tech-takes/10-reasons-use-liquid-cooling-vs-air-cooling-gaming-pc (accedido ago. 14, 2020).
- [26] «CPU Cooler: Liquid Cooling Vs Air Cooling», Intel. https://www.intel.com/content/www/xl/es/gaming/resources/cpu-cooler-liquid-cooling-vsair-cooling.html (accedido ago. 14, 2020).
- [27] «Intel® Processor Names, Numbers and Generation List», Intel. https://www.intel.com/content/www/us/en/processors/processor-numbers.html (accedido ago. 14, 2020).
- [28] «How Liquid Cooling Works EKWB», *ekwb.com*. https://www.ekwb.com/guides/how-liquid-cooling-works/ (accedido jul. 29, 2020).
- [29] «This Is Why You Need Purpose-Made Coolants», *ekwb.com*, ago. 05, 2019. https://www.ekwb.com/blog/everything-you-need-to-know-about-coolants/ (accedido ago. 14, 2020).
- [30] «All you need to know about liquid cooling systems: part I». https://articles.informer.com/allyou-need-to-know-about-liquid-cooling-systems-part-i.html (accedido ago. 14, 2020).
- [31] «8th and 9th Generation Intel Core Processor Families and Intel Xeon E Processor Families Datasheet, Vlume 1 of 2». may 2020.
- [32] Jack W. Ekin, *Experimental Tecniques for Low-Temperature Measurements*. New York: Oxford university Press, 2006.
- [33] John G. Webster y Halit Eren, *Measurement, Instrumentation and Sensors Handbook*, Second Edition. Boca Raton, FL 33487-2742: CRC Press, 2014.
- [34] T. L. Bergman y F. P. Incropera, Eds., *Fundamentals of heat and mass transfer*, 7th ed. Hoboken, NJ: Wiley, 2011.
- [35] Yunes A Çengel y Michael A. Boles, *Termodinámica*, Séptima Edición. México: Mc Graw Hill, 2012.

- [36] Michael J. Moran, Howard N. Shapiro, Daisie D. Boettner, y Margaret B. Bailey, *Fundamentals of Engineering Thermodynamics*, Eight Edition. United States of America: Willey, 2014.
- [37] «Z270-A-PRO.pdf». Accedido: jul. 15, 2020. [En línea]. Disponible en: https://asset.msi.com/pdf/main/global/presale/Z270-A-PRO?
- [38] «Procesador Intel® Pentium® G4560 (caché de 3M, 3,50 GHz) Especificaciones de productos». https://ark.intel.com/content/www/es/es/ark/products/97143/intel-pentium-processor-g4560-3m-cache-3-50-ghz.html (accedido jul. 15, 2020).
- [39] «Wattage Calculator». https://seasonic.com/wattage-calculator (accedido jul. 15, 2020).
- [40] L. B. Alter, F. L. Mestres, y J. I. I. Laco, *Corrosión y protección*. Univ. Politèc. de Catalunya, 2003.
- [41] Simalec, Catálogo General Industrial. Simalec, 2020.
- [42] Hasas Automation Inc., «Mill Operator's Manual». [En línea]. Disponible en: https://www.haascnc.com/content/dam/haascnc/en/service/manual/operator/english---mill-ngc---operator%27s-manual---2017.pdf.
- [43] CoolBox, «Pasta Térmica H80». CoolBox, [En línea]. Disponible en: https://coolbox.es/cajas-pc-y-componentes/3437-pasta-termica-h80.html.
- [44] Sadik Kakaç, Hongtan Liu, y Anchasa Pramuanjaroenkij, *Heat Exchangers Selection, Rating, and Thermal Design*, Fourth Edition. Boca Raton, FL 33487-2742: CRC Press.
- [45] HoSung Lee, *Thermal Design: Heat Sinks, Thermoelectrics, Heat Pipes, Compact Heat Exchangers, and Solar Cells,* First Edition. United States: John Wiley & Sons, 2010.
- [46] Parker, «Parker O-Ring Handbook ORD 5700». 2007.

APÉNDICES

APÉNDICE A – TABLAS DEL PROCESO DE FABRICACIÓN DEL BLOQUE DISIPADOR DE CALOR

A continuación, se presentan las hojas de procesos para la fabricación del bloque disipador de calor:

Pieza: Tapa de Acrílico	Trayectoria de la herramienta	Resultado
Careado. Herramienta: fresa de carburo 0.5 pul		
Perfilado exterior. Herramienta: fresa de carburo 1/2"		
Desbaste interior. Herramienta: fresa de carburo 1/2"		
Desbaste del material remanente interior. Herramienta: fresa de carburo 2.0 mm		

Tabla A 1 Hoja de procesos para fabricación del bloque de aluminio





Pieza: Tapa Trayectoria de la herramienta Resultado de Acrílico Careado superior CASTLLO LASS CASTILIO LABS Perfilado CASTREOLA exterior SEAL OLLES Taladrado con broca CASTILO LABS CASTREO EAB de 10.0 mm

Tabla A 2 Hoja de procesos para fabricación de la tapa del bloque.







Nota: Los mecanizados a 30º del acrílico se realizó posicionando la pieza a mecanizar con una escuadra de 30º previamente fabricada por impresión 3D.



Tabla A 3 Hoja de procesos para fabricación de base para el bloque.


APÉNDICE B – TABLAS DE SELECCIÓN DE LOS DISTINTOS ELEMENTOS USADOS EN LA FABRICACIÓN DEL BANCO DE PRUEBAS



REF	TIPO	RANGO TRABAJO	Ø BULBO	LONGITUD BULBO	EXTENSIÓN
2000.00.621		0.05000	-	5cm	T N (0
2000.00.622	RTD Pt-100	0 a 250°C	5mm	10cm	Letton 2m
2000.00.623	(Clase B)			5cm	
2000.00.624	Precisión			10cm	Libro do vidriv
2000.00.625*	10.30°C	0 a 400°C	6mm	5cm	enmallada 2n
2000.00.626*				10cm	1

EBCHQ



SENSORES DE TEMPERATURA BULBO RECTO

Material bulbo	Acero in	ioxidable 316									
REF	TIPO	RANGO DE TRABAJO	Ø BULBO	LONGITUD DEL BULBO	EXTENSIÓN						
56115	Termocupla			10cm							
56130*	tipo J (Clase A) precisión ±0.15°C Termocupla		6.4mm	5cm	Fibro do vidrio						
56133*		0 a 500°C		10cm	enmallada						
56315				TUCHT	2m						
56328*	tipo K (Clase A)			5cm							
56330 *	precisión ±0.15°C			10cm							
56740*	RTD Pt-100 (Clase B) precisión ±0.30°C		6.4mm	5cm	Teflón 80cm						
*Conexión a pro	*Conexión a proceso 1/2"NPT										

SENSORES DE TEMPERATURA

EBCHQ		Γ
	X	
	S	Ľ
56000, 56200	56100, 56300	+
5		
\bigcirc		
56120, 56320	TW - R(PT-100)	

REF	TIPO	RANGO DE TRABAJO	Ø BULBO	MONTAJE	EXTENSIÓN							
56000	Termocupla			Tornillo								
56100	Clase 1			Bayoneta								
56120	precisión ±1.5°C	0 - 45000	3/16" x 10cm	Racor 5/16*	Fibra de vidrio							
56200	Termocupla tipo K Clase 1	U 8 450°C		Tornillo	enmallada 2m							
56300				Bayoneta								
56320	precisión ±1.5°C		3/16" x 10cm	Racor 5/16*								
56700 TW-R(PT-100)	56700 W-R(PT-100) RTD Pt-100		3/16" x 5cm		Fibra de vidrio enmallada 80cm Autonics							
*Extensión con co	Extensión con conector miniatura											

Figura B 1 Selección de termocupla

Static O-Ring Sealing

Gland I	Gland Dimensions for Industrial O-Ring Static Seals, 103.5 Bar (1500 psi) Max. [†]													
					Α	A-1		В	B-1			С	D	Gt
O-Ring Size		Dimer	nsions		Bore Dia. (Male Gland)	Groove Dia. (Female Gland)		Tube OD (Female Gland)	Groove Dia. (Male Gland)			Plug Dia. (Male Gland)	Throat Dia. (Female Gland)	Groove Width
Parker	ID		147	Mean	+.002	000		+.000				+.000	+.001	+.005
2-001	029	± 004	040	100 (Hef)	000	000	+	002	+.000	-		103	000	000
002	042	.004	050	142	138	132	002	053	059	002		136	055	070
003	.056	.004	.060	.176	.172	.162	, UL	.067	.077	, and a second		.170	.069	.083
004	.070	.005	4	.210	.206	.181	À	.081	.106	×.	*	.204	.083	
005	.101	.005		.241	.237	.212		.112	.137			.235	.114	
006	.114	.005		.254	.250	.225		.125	.150			.248	.127	
007	.145	.005		.285	.281	.256		.156	.181			.279	.158	
008	.176	.005		.316	.312	.287		.187	.212		•	.310	.189	
009	.208	.005		.348	.343	.318		.218	.243		*	.341	.220	
010	.239	.005		.379	.375	.350		.250	.275		•	.373	.252	
011	.301	.005		.441	.437	.412		.312	.337		•	.435	.314	
012	.364	.005		.504	.500	.475		.375	.400		•	.498	.377	
013	.426	.005		.566	.562	.537	_	.437	.462			.560	.439	
014	.489	.005		.629	.625	.600		.500	.525			.623	.502	
015	.551	.007		.691	.687	.662		.562	.587			.685	.564	
016	.614	.009		.754	.750	.725		.625	.650			.748	.627	
017	.676	.009		.816	.812	./8/		.687	./12			.810	.689	
018	.739	.009		.879	.8/5	.850		./50	.//5			.873	./52	_
019	.801	.009		1 004	.937	.912		.812	.837			.935	.814	
020	.004	.009		1.004	1.000	1 027		.075	.900			1.060	.077	003
022	989	010	070	1 129	1 125	1 100	002	1 000	1 025	002		1 123	1 002	.033
023	1.051	.010	+ 003	1.191	1.187	1.162	.002	1.062	1.087			1.185	1.064	
024	1.114	.010		1.254	1.250	1.225	+	1,125	1.150			1.248	1,127	
025	1.176	.011		1.316	1.312	1.287		1.187	1.212			1.310	1.189	
026	1.239	.011		1.379	1.375	1.350		1.250	1.275			1.373	1.252	
027	1.301	.011		1.441	1.437	1.412		1.312	1.337			1.435	1.314	
028	1.364	.013		1.504	1.500	1.475		1.375	1.400			1.498	1.377	
029	1.489	.013		1.629	1.625	1.600		1.500	1.525			1.623	1.502	
030	1.614	.013		1.754	1.750	1.725		1.625	1.650			1.748	1.627	
031	1.739	.015		1.879	1.875	1.850		1.750	1.775			1.873	1.752	
032	1.864	.015		2.004	2.000	1.975		1.875	1.900			1.998	1.877	
033	1.989	.018		2.129	2.125	2.100		2.000	2.025			2.123	2.002	
034	2.114	.018	_	2.254	2.250	2.225		2.125	2.150			2.248	2.127	
035	2.239	.018		2.379	2.375	2.350		2.250	2.275			2.373	2.252	
036	2.364	.018		2.504	2.500	2.475		2.375	2.400			2.498	2.377	
037	2.489	.018		2.629	2.625	2.600		2.500	2.525			2.623	2.502	
038	2.014	.020		2.754	2.750	2.725	-+	2.025	2.000			2.748	2.02/	
040	2.739	.020		2.0/9	2.070	2.000		2.750	2.773			2.073	2.752	
041	2.004	024		3 120	3 125	3 100		3,000	3.025			3 122	3,002	
042	3,239	.024		3,379	3.375	3,350		3,250	3.275			3,373	3,252	
043	3.489	.024	. ↓	3.629	3.625	3.600	. ↓	3.500	3.525	¥		3.623	3.502	¥

† This groove width does not permit the use of Parbak rings. For pressures above 103.5 Bar (1500 psi), consult Design Chart 4-2 for groove widths where back-up rings must be used.
 * These designs require considerable installation stretch. If assembly breakage is incurred, use a compound having higher elongation or use a two-piece piston.

Figura B 2 Selección de O-Ring del Bloque de Disipación de calor [46]

APÉNDICE C – RESULTADOS TEÓRICOS

orcentaje	audal (L/H)	ıdal (m^3/s)	le salida de mba (m/s)	locidad de trada (m/s)	ıperatura de salida [K]	om agua [K]	om contacto ua y aletas [K]	om contacto tas y pasta trmica [K]	om contacto ta térmica e IHS	np base de aleta [K]	np promedio e aletas [K]	mperatura IHS [K]	resión de ıtrada [Pa]	resión de alida [Pa]
	ů	Сан	v o bo	Ve en	Tem	Tpr	Tpre Ag	Tpro ale té	Tpro	Tei	Ten de	Te	e r	с v
1	500	1,39E-04	1,768	0,884	301,090	301,080	302,440	305,630	306,740	302,970	302,890	306,820	4100,700	0,000
0,95	475	1,32E-04	1,680	0,840	301,110	301,090	302,520	305,680	306,790	303,050	302,990	306,880	3629,600	0,000
0,9	450	1,25E-04	1,592	0,796	301,100	301,090	302,570	305,750	306,860	303,100	303,030	306,950	3279,200	0,000
0,85	425	1,18E-04	1,503	0,752	301,110	301,100	302,610	305,790	306,890	303,140	303,070	306,980	3021,100	0,000
0,8	400	1,11E-04	1,415	0,707	301,110	301,100	302,670	305,840	306,950	303,210	303,130	307,040	2679,700	0,000
0,75	375	1,04E-04	1,326	0,663	301,160	301,130	302,790	305,970	307,070	303,330	303,260	307,160	2319,100	0,000
0,7	350	9,72E-05	1,238	0,619	301,260	301,180	302,940	306,160	307,270	303,490	303,410	307,360	2013,100	0,000
0,65	325	9,03E-05	1,149	0,575	301,150	301,130	302,970	306,170	307,270	303,520	303,430	307,360	1725,800	0,000
0,6	300	8,33E-05	1,061	0,531	301,140	301,130	303,050	306,260	307,360	303,600	303,510	307,450	1470,000	0,000
0,55	275	7,64E-05	0,973	0,486	301,320	301,230	303,310	306,550	307,660	303,870	303,780	307,750	1234,500	0,000
0,5	250	6,94E-05	0,884	0,442	301,170	301,160	303,270	306,470	307,570	303,810	303,720	307,660	1016,900	0,000
0,45	225	6,25E-05	0,796	0,398	301,190	301,190	303,390	306,590	307,700	303,930	303,830	307,790	827,240	0,000
0,44	219	6,08E-05	0,774	0,387	301,230	301,210	303,440	306,650	307,760	303,990	303,890	307,840	787,990	0,000
0,4	200	5,56E-05	0,707	0,354	301,230	301,220	303,510	306,740	307,850	304,060	303,960	307,930	660,970	0,000
0,35	175	4,86E-05	0,619	0,309	301,270	301,260	303,630	306,840	307,950	304,180	304,080	308,040	520,880	0,000
0,3	150	4,17E-05	0,531	0,265	301,300	301,300	303,750	306,990	308,100	304,310	304,200	308,190	374,010	0,000
0,25	125	3,47E-05	0,442	0,221	301,420	301,400	303,960	307,210	308,320	304,530	304,410	308,410	259,220	0,000
0,2	100	2,78E-05	0,354	0,177	301,480	301,500	304,170	307,430	308,540	304,750	304,620	308,630	171,850	0,000

Tabla C 1 Resultados obtenidos por simulación para la validación del bloque de refrigeración

Porcentaje	Caudal (L/H)	Caudal (m^3/s)	V de salida de bomba (m/s)	Velocidad de entrada (m/s)	Temperatura de salida [K]	Tprom agua [K]	Tprom contacto Agua y aletas [K]	Tprom contacto aletas y pasta térmica [K]	Tprom contacto pasta térmica e IHS	Temp base de aleta [K]	Temp promedio de aletas [K]	Temperatura IHS [K]	Presión de entrada [Pa]	Presión de salida [Pa]
0,15	75	2,08E-05	0,265	0,133	301,660	301,700	304,550	307,830	308,940	305,130	305,000	309,020	99,951	0,000
0,1	50	1,39E-05	0,177	0,088	301,800	301,960	305,030	308,320	309,430	305,640	305,520	309,520	45,477	0,000
0,05	25	6,94E-06	0,088	0,044	302,480	302,960	306,830	310,160	311,270	307,480	307,330	311,360	12,955	0,000
0,01	5	1,39E-06	0,018	0,009	307,580	311,040	319,520	323,000	324,110	320,320	320,150	324,190	0,951	0,000

 Tabla C 2 Resultados obtenidos por simulación para la validación del bloque de refrigeración (Continuación)

Velocidad de entrada [m/s]	Resistencia de la Pasta térmica [K/W]	Constante de conductivid ad del bloque [W/mK]	Resistencia térmica de la base [K/W]	Coeficiente de conductividad del IHS [w/m^2K]	Resistencia del IHS [W/m^2K]	Theta_b	М	m	Coeficiente de convección	Calor desde las aletas hacia el agua [W]	Resistencia de una aleta [K/W]	Resistencia total de las aletas [K/W]	Resistencia equivalente en las aletas [K/W]
0,884	0,0028	174,80	0,0310	402,3	3,66E-04	1,89	2,08	157,94	30294,63	2,11	0,89	0,10	0,0258
0,840	0,0028	174,80	0,0310	402,3	3,66E-04	1,96	2,07	151,52	27879,93	2,15	0,91	0,10	0,0275
0,796	0,0028	174,80	0,0310	402,3	3,66E-04	2,01	2,01	143,53	25016,16	2,01	1,00	0,11	0,0306
0,752	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,04	1,97	138,16	23179,97	1,89	1,08	0,12	0,0330
0,707	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,11	1,93	131,13	20881,98	1,76	1,20	0,13	0,0366
0,663	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,20	1,94	126,40	19403,66	1,70	1,29	0,14	0,0394
0,619	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,31	2,01	124,36	18781,98	1,73	1,33	0,15	0,0407
0,575	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,39	1,85	110,70	14882,81	1,42	1,68	0,19	0,0514
0,531	0,0028	174,90	0,0310	402,3	3,66E-04	2,47	1,78	103,30	12957,58	1,28	1,93	0,21	0,0590
0,486	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,64	1,90	103,09	12906,68	1,36	1,94	0,22	0,0592
0,442	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,65	1,68	90,75	10001,11	1,06	2,51	0,28	0,0765
0,398	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,74	1,62	84,65	8702,82	0,95	2,88	0,32	0,0879
0,387	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,78	1,64	84,43	8656,24	0,96	2,89	0,32	0,0883
0,354	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,84	1,57	79,41	7657,13	0,87	3,27	0,36	0,0999
0,309	0,0028	174,90	0,0310	402,2	3,66E-04	2,92	1,51	73,90	6632,96	0,77	3,78	0,42	0,1153
0,265	0,0028	175,00	0,0310	402,2	3,66E-04	3,01	1,42	67,74	5573,06	0,67	4,50	0,50	0,1372
0,221	0,0028	175,00	0,0310	402,2	3,66E-04	3,13	1,38	62,97	4815,16	0,60	5,21	0,58	0,1588
0,177	0,0028	175,00	0,0310	402,1	3,66E-04	3,25	1,26	55,71	3769,23	0,49	6,65	0,74	0,2029
0,133	0,0028	175,00	0,0310	402,1	3,66E-04	3,43	1,17	48,91	2905,06	0,40	8,63	0,96	0,2633
0,088	0,0028	175,00	0,0310	402,0	3,66E-04	3,68	1,01	39,27	1872,98	0,27	13,39	1,49	0,4084
0,044	0,0028	175,10	0,0310	401,9	3,67E-04	4,52	0,88	27,90	945,63	0,17	26,56	2,95	0,8091
0,009	0,0028	175,10	0,0310	400,6	3,68E-04	9,28	0,84	12,96	203,97	0,07	124,17	13,80	3,7598

Tabla C 3 Cálculos de los resultados teóricos

Densidad del Agua [Kg/m^3]	Flujo másico [Kg/s]	Calor específico del agua [J/Kg k]	Coeficiente de conductividad del agua [w/mK]	Temperatura media logarítmica [K]	Coeficiente de convección [W/m^2K]
996,6	0,0692	4179	0,6145	1,8415	24620,7946
996,6	0,0657	4179	0,6145	1,9116	22946,2080
996,6	0,0623	4179	0,6145	1,9691	20913,9368
996,6	0,0588	4179	0,6145	2,0040	19583,8084
996,6	0,0554	4179	0,6145	2,0655	17882,9945
996,6	0,0519	4179	0,6146	2,1583	16767,4578
996,5	0,0484	4179	0,6147	2,2515	16293,0710
996,6	0,0450	4179	0,6146	2,3483	13241,1152
996,6	0,0415	4179	0,6146	2,4357	11681,3012
996,5	0,0381	4179	0,6147	2,5943	11639,5532
996,5	0,0346	4179	0,6146	2,6420	9209,6727
996,5	0,0311	4179	0,6147	2,7523	8092,5537
996,5	0,0303	4179	0,6147	2,7798	8052,0893
996,5	0,0277	4179	0,6147	2,8509	7177,8760
996,5	0,0242	4179	0,6148	2,9496	6267,9829
996,5	0,0208	4179	0,6148	3,0540	5311,3757
996,5	0,0173	4179	0,6150	3,1976	4617,5980
996,4	0,0138	4179	0,6151	3,3761	3646,2546
996,3	0,0104	4179	0,6154	3,6574	2831,0740
996,2	0,0069	4179	0,6157	4,0638	1841,7343
995,8	0,0035	4179	0,6171	5,4971	937,5612
992,6	0,0007	4178	0,6292	15,4208	203,5971

Tabla C 4 Datos obtenidos desde el programa IHT

APÉNDICE D – RESULTADOS EXPERIMENTALES

Durante la toma de datos de temperatura, se configuró el sistema para que se almacene 1000 datos durante 5 segundos en un archivo tipo CVC. A continuación, se presentan las gráficas de temperatura obtenida de los datos arrojados por las termocuplas.



Gráfico D 1 Temperatura promedio de las aletas medido con termocupla tipo J







Gráfico D 3 Temperatura promedio de la entrada del fluido medido con termocupla tipo J







Gráfico D 5 Gráfico comparativo entre la temperatura de entrada y salida medido

APÉNDICE E – SIMULACIÓN EN LABVIEW



Figura E 1. Diagrama de bloques



Figura E 2 Diagrama de bloques (Continuación)



Figura E 3 Presentación de resultados

APÉNDICE F – CÓDIGO EN IHT

Las propiedades termodinámicas fueron obtenidas gracias al código realizado en el programa IHT, que se presenta a continuación.

// Water property functions :T dependence, From Table A.6
// Units: T(K), p(bars);
x = 0 // Quality (0=sat liquid or 1=sat vapor)

Т=

rho = rho_Tx("Water",T,x) // Density, kg/m^3
cp = cp_Tx("Water",T,x) // Specific heat, J/kg·K
k = k_Tx("Water",T,x) // Thermal conductivity, W/m·K

// Aluminum 2024 property functions : From Table A.1
// Units: T(K)

Ta =

ka = k_T("Aluminum 2024",Ta) // Thermal conductivity,W/m·K

// Copper (pure) property functions : From Table A.1
// Units: T(K)

Tc =

kc = k_T("Copper",Tc) // Thermal conductivity,W/m·K

En las constantes T, Ta y Tc se deberá colocar la temperatura promedio del fluido, del aluminio y del IHS respectivamente.

APÉNDICE G - PLANOS















	7 8			
			A	
			В	
)	200 200		С	ON ONA VERSION PA
			D	INA ESTUDIANTES DE P
	μ		E	IN INTERN
	Materiales:			
	Acero inoxidable			
	Denominación:	Escala: 1:2		
	Soporte de pared	A3		
	N° de Dibujo: 1	€ E	1	
	Sustituye a:	$\Psi^{{}}$		



